

تکنولوژی مواد غذایی (جلد دوم)

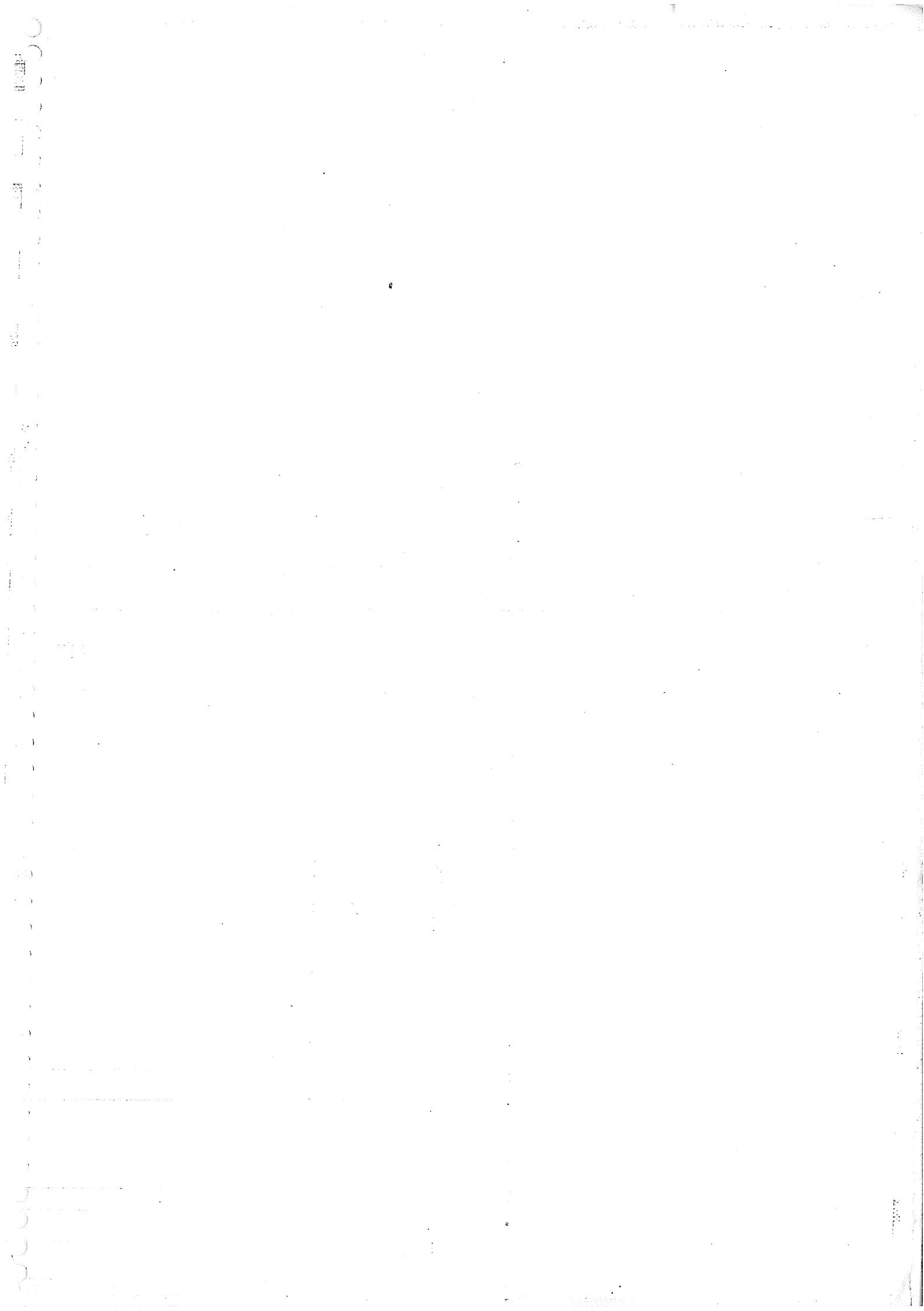
مجموعهٔ مهندسی علوم و صنایع غذایی

مهندس مسعود هماپور

مؤسسهٔ آموزش عالی آزاد پارسه



ویرایش ششم؛ بهار ۸۸ | تیراز: ۲۰۰۰ نسخه |
شابک: ۹۶۴-۸۹-۸۷۱۹-۶ | ISBN: 964-8719-89-6
نشانی: بالاتر از میدان ولی‌عصر | کوچه دانش‌کیان | ساختمان پارسه | تلفن: ۸۸۸۴۹۲۱۱

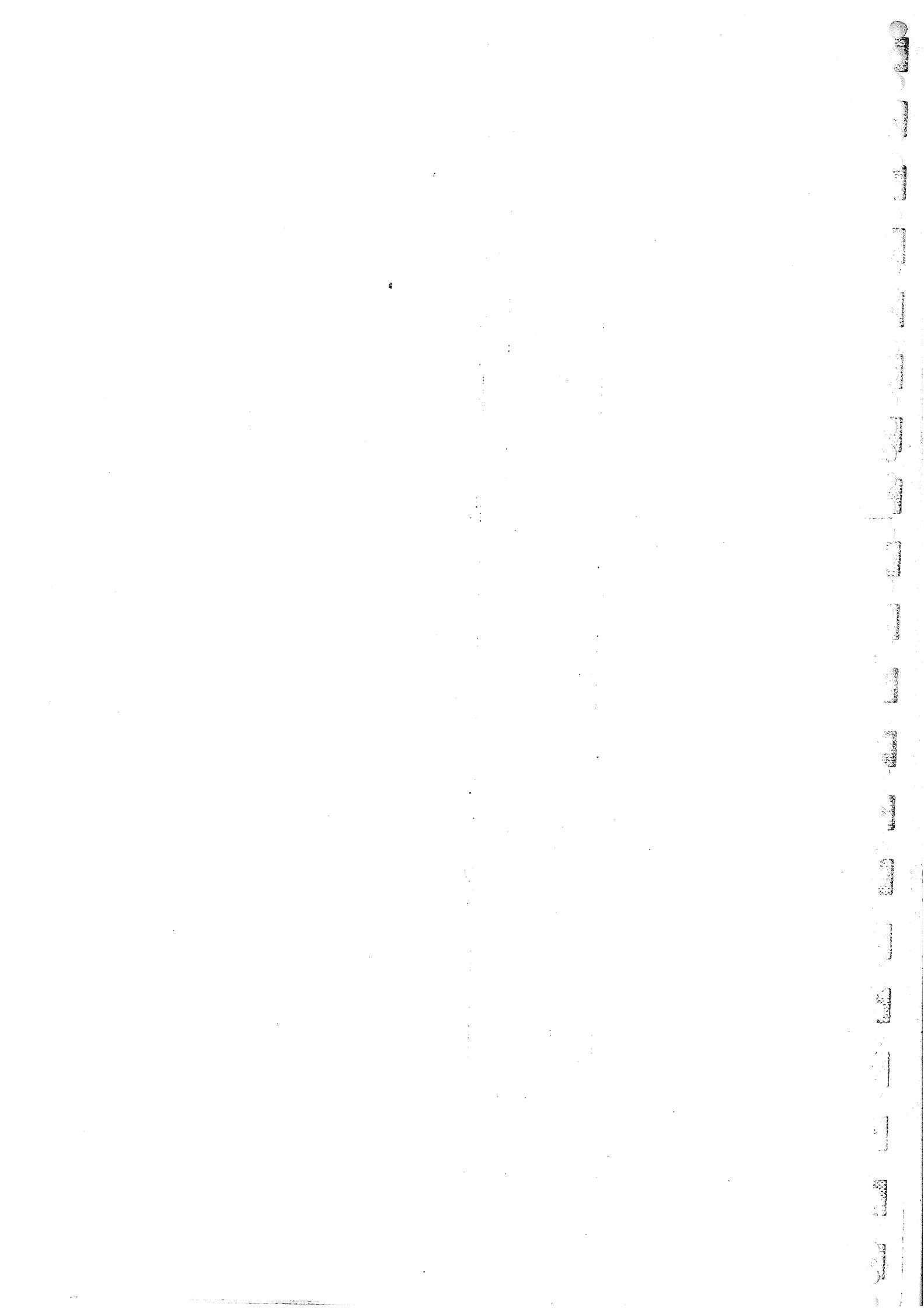


فصل چهارم تکنولوژی غلات

۷	گونه‌های گندم
۱۲	ساختمان دانه‌ی غلات
۱۵	ترکیب گندم
۲۲	مشخصات کیفی گندم
۳۱	خشک کردن گندم
۳۱	روش‌های جستجوی آفات انباری
۳۲	آسیاب کردن گندم
۳۵	مشروط کردن
۴۱	نگهداری آرد
۴۲	کیفیت آرد
۶۳	تکنولوژی تولید نان
۷۶	تکنولوژی محصولات خیری
۸۰	تکنولوژی بیسکوئت
۸۳	تکنولوژی کراکر
۸۴	تکنولوژی کیک
۸۹	شکلات‌سازی
۹۱	تکنولوژی گلوتن
۹۵	تکنولوژی نشاسته
۹۶	تکنولوژی تولید گلوکز مایع
۹۷	یولاف
۹۷	چاودار
۹۸	برنج
۱۰۰	ذرت
۱۰۲	جو

فصل پنجم تکنولوژی قند

۱۲۱	شیمی ساکارز
۱۳۰	سیلو یا نگهداری چند رقند
۱۳۹	انتقال چند ره به کارخانه
۱۴۴	روش های مختلف عصاره گیری
۱۴۹	راه های شناخت عفونت
۱۵۴	مزایای برگشت آب پرس
۱۵۴	تصفیه شربت خام
۱۵۵	هدف کلی تصفیه شربت خام
۱۵۸	کوره آهک
۱۶۱	روش کلاسیک تصفیه شربت
۱۷۲	تصفیه شربت به روش Dorr
۱۷۲	روش برانشوئیک
۱۷۵	اوپراسیون یا تغليظ شربت
۱۸۳	كريستاليزاسیون
۱۹۴	صایعات کارخانه قند
۱۹۵	تولید قند کله و حبه



فصل چهارم

تکنولوژی غلات

غلات، میوه گیاهان علفی زراعی از خانواده تکلپهای گرامینه هستند.

غلات عمده عبارتند از: گندم، جو، بولاف، چاودار، برنج، ذرت، سورگوم، و ارزن.

غلات از اولین غذاهای شناخته شده بشر بوده که از زمان‌های بسیار کهن تا کنون همواره نقش بسیار مهمی در اقتصاد و تغذیه مردم دنیا به خصوص کشورهای در حال توسعه داشته است.

فرآوردهای غلات بخش عمده‌ای از نیازهای غذایی روزانه افراد را تشکیل می‌دهند. حدود ۶۵ الی ۷۰ درصد از کربوهیدرات‌ها، پروتئین‌ها و همچنین قسمت زیادی از ویتامین‌های گروه B، املاح و عناصر کم‌قدار رژیم غذایی روزانه افراد از طریق غلات و فرآوردهای آن تأمین می‌شود. این امر بیشتر به دلایل زیر می‌باشد:

- بازده (عملکرد در هектار) بالای غلات نسبت به سایر محصولات

- قابلیت ماندگاری خوب

- حمل و نقل آسان

- ارزش غذایی بالا

- مزه خنثی^۱

گندم:

گندم همراه با برنج و ذرت مهمترین غلات جهان می‌باشند. گندم در سراسر دنیا کشت شده و در خاک‌های لومی سنگین و رسی و در آب و هوای نیمه‌استوایی، معتدل گرم و معتدل سرد به عمل می‌آید.

^۱. Neutral taste

طبقه‌بندی گندم:

معیارهای مختلفی برای طبقه‌بندی گندم وجود دارد که می‌تواند براساس فاکتورهای زیر باشد:

(الف) گیاه‌شناسی

(ب) فیزیکی

(ج) محتواهای پروتئینی

(الف) گیاه‌شناسی

گندم متعلق به خانواده گرامینه و جنس تریتیکوم می‌باشد. در حدود ۱۰ گونه از جنس تریتیکوم در جهان کشت می‌شود که از این بین سه گونه اهمیت بیشتری دارند که عبارتند از:

۱- تریتیکوم ولگار^۱

۲- تریتیکوم کمپکتوم^۲

۳- تریتیکوم دوروم^۳

*** تریتیکوم ولگار:**

این گونه از نظر صنعتی خیلی مهم می‌باشد. بیشتر جهت تولید آرد نانوایی به کار برده می‌شود. گاهی به گندم نان، تریتیکوم آئستیوم^۴ نیز می‌گویند. گندم نان دارای $2n = 42$ کروموزوم بوده و از نظر ژنتیکی هگزاپلوفید می‌باشد.

*** تریتیکوم کمپکتوم:**

این گونه در مقایسه با گونه تریتیکوم ولگار گونه ضعیفتری است. یعنی مقدار پروتئین پائینی دارد و دارای دانه‌ای است که رنگ آن سفید می‌باشد. می‌توان از آن برای تهیه نان‌های مسطح، صنایع قنادی و بیسکویت‌سازی استفاده کرد.

*** تریتیکوم دوروم:**

این گونه برای تهیه ماکارونی می‌باشد چون رنگ زرد کهربائی مطلوب را جهت تهیه آن دارد. قسمت عمده مصرف این گونه گندم جهت تولید سموالینا که ماده اولیه تولید ماکارونی است به کار می‌رود. از نظر گیاه‌شناسی تراپلوفید با تعداد $2n = 28$ کروموزوم و ژنوم AABB می‌باشد.

(ب) فیزیکی:

برای اهداف تجاری طبقه‌بندی دیگری غیر از طبقه‌بندی گیاه‌شناسی لازم است تا خواص مختلف گندمها را با یکدیگر مورد مقایسه قرار دهد. به این نوع طبقه‌بندی که براساس خواص فیزیکی می‌باشد طبقه‌بندی تجاری اطلاق می‌شود که در آن فاکتورهای عمدہ‌ای مورد توجه قرار می‌گیرد:

۱- فصل کاشت و نوع کاشت

۲- سختی و نرمی

^۱. Triticum Vulgar

^۲. Triticum Campactum

^۳. Triticum Durum

^۴. T. aestivum

۳- شیشه‌ای یا آردی بودن

۴- رنگ

۵- قوت

۱- فصل کاشت و نوع کاشت:

طبقه‌بندی گندم به دو نوع زمستانه و بهاره مربوط به فصولی است که در طول آن گندم رشد می‌کند. گندم زمستانه گندمی است که در اوایل پاییز کشت می‌شود. در فصل زمستان ضمن استفاده از رطوبت سرما را سپری می‌نماید و سپس در فصل بهار با وفور آب و آفتاب به رشد خود ادامه داده و سرانجام در اواخر بهار یا اوایل تابستان برداشت می‌شود. این نوع گندم در مناطقی کشت می‌شود که زمستان خیلی سرد نداشته باشد چون در اثر بخزدن زمین احتمال از بین رفتن جوانه وجود دارد.

گندم بهاره در فصل بهار و اواخر زمستان در مناطقی که نارای زمستان‌های بسیار سرد و یخبندان می‌باشد کشت می‌شود و موقع برداشت آن اواخر تابستان می‌باشد. احتمال رسیدن آسیب اشی از نامساعد بودن شرایط جوی در مورد گندم‌های بهاره بیشتر از گندم‌های زمستانه می‌باشد.

- گندم زودرس یا بهاره دارای اندوسپرم و مقدار پروتئین زیاد است که برای نانوایی مناسب می‌باشد.
- گندم زمستانه دارای عملکرد (برداشت از واحد سطح) بیشتر و پروتئین کمتر است و برای بیسکویتسازی و کیکسازی مناسب‌تر از نانوایی است.

۲- سختی و نرمی:

سختی یا نرمی دانه، نوع مصرف آن را مشخص می‌نماید. گندم‌های نرم جهت تهیه شیرینی و محصولات مشابه آن و گندم‌های سخت به منظور تهیه نان مورد استفاده قرار می‌گیرند.

لذت: سختی به درجه چسبندگی بین نشاسته و پروتئین مربوط می‌شود.

برخی تفاوت‌های گندم‌های سخت و نرم به شرح زیر می‌باشد:

- گندم‌های سخت یا گندم‌های مناسب نان در مواقعی که نیاز به جذب آب زیادی است انتخاب می‌شوند. در مواقعی که نیاز به جذب آب زیادی نباشد گندم‌های نرم انتخاب می‌شوند.
- در هنگام آسیابانی گندم‌های سخت بیشتر دیواره‌های سلول و کمتر محتویات آن شکسته می‌شوند در حالیکه در گندم‌های نرم شکستگی بیشتر در محتویات سلول اتفاق می‌افتد.
- در گندم‌های سخت پیوند بین نشاسته و پروتئین بسیار محکم است، در این حالت پروتئین نه تنها سطح نشاسته را به خوبی پوشش می‌دهد بلکه بین آن‌ها پیوندهای قوی نیز برقرار می‌کند، در حالیکه در گندم‌های نرم پروتئین سطح نشاسته را در بر نگرفته است و پیوند آن‌ها قوی نمی‌باشد.
- گندم‌های سخت و دارای پروتئین زیاد عموماً شفاف و گندم‌های نرم دارای پروتئین کم عموماً مات هستند.
- سختی و نرمی ویژگی‌های آسیابانی است که به نحوه خرد شدن اندوسپرم مربوط می‌باشند. در گندم‌های سخت تکه‌تکه شدن اندوسپرم در طول خطوط دیواره سلولی انجام می‌گیرد در حالی که اندوسپرم گندم‌های نرم به طور تصادفی می‌شکند.
- از گندم سخت اردی زبر و دانه‌ای به دست می‌آید که برای تولید نان مناسب است. در حالیکه از گندم‌های نرم آرد بسیار نرمی به دست می‌آید که دارای قطعاتی با اشکال بی‌قاعده از سلول‌های اندوسپرم است و برای تولید کیک و بیسکویت مناسب است.

- گندم‌های سخت به دلیل تولید آرد زبر که دارای اشکال یکنواختی می‌باشند به آسانی الک می‌شوند در حالی که گندم‌های نرم تولید آرد نرم می‌کنند که اغلب بهم چسبیده و منافذ الک را مسدود می‌کنند.
- سختی در سهولت جدا شدن اندوسپرم از سبوس موثر است.

۳- شیشه‌ای یا آردی بودن:

اندوسپرم صرف نظر از موضوع سختی از نظر ظاهر نیز دارای موقعیت مهم و قابل توجهی می‌باشد. برخی از قام گندم دارای ظاهر شیشه‌ای (شفاف) می‌باشند در حالیکه برخی دیگر ظاهر مات و آردی دارند.

برخی از تفاوت‌های شیشه‌ای یا آردی بودن از قرار زیر می‌باشد:

- وزن مخصوص دانه‌های شیشه‌ای (بلوری) بیشتر از دانه‌های آردی است.

• دانه‌های شیشه‌ای محتوای پروتئین زیادی دارند در حالی که دانه‌های آردی با میزان عملکرد گندم رابطه مستقیم دارند.

• دانه‌های شیشه‌ای در برابر نور درخشند و دانه‌های آردی مات می‌باشند. علت مات بودن به دلیل وجود حفره‌های بسیار ریز و شکاف‌های حاوی هوا در بین سلول‌های اندوسپرم است. در حالی که در دانه‌های شیشه‌ای که این فضای خالی وجود ندارد نور در حد فاصل دانه و هوا شکسته شده و بنابراین دانه ظاهر شیشه‌ای می‌یابد. البته این فضاهای خالی حاوی هوا، در دوره خشک شدن ایجاد می‌شوند به این ترتیب که با از دست دادن آب، پروتئین جمع شده و سپس شکسته می‌شود و فضا ایجاد می‌کند. در دانه‌های شیشه‌ای با اینکه پروتئین جمع می‌شود ولی دست نخورده باقی می‌ماند.

• بارندگی زیاد باعث می‌شود که اندوسپرم گندم آردی شود. در حالی که اگر از کودهای ازته استفاده کنیم باعث شیشه‌ای شدن اندوسپرم می‌شود.

• اگر دانه‌های گندم به صورت نارس برداشت شوند بافت اندوسپرم بلوری است. در صورتیکه آردی شدن با میزان رسیدگی دانه مرتبط می‌باشد.

• بلوری بودن (شیشه‌ای بودن) غالباً با درجه سختی و کیفیت خوب آسیاب شدن توأم است.

۴- رنگ:

رنگ گندم می‌تواند سفید یا قرمز باشد. معمولاً گندم‌های قرمز دارای سختی بیشتری نسبت به گندم‌های سفید می‌باشند. سفید یا قرمز بودن دانه‌های گندم در رابطه با حضور و یا عدم حضور رنگدانه‌های قرمز در دانه‌های خارجی می‌باشد. در مورد ماکارونی استفاده از دوروم سفید مناسب‌تر از دوروم قرمز است.

۵- قوت:

گندم‌های قوی دارای پروتئین بالا و مناسب جهت تولید نانی با قرص بزرگ می‌باشند در حالی که آرد گندم‌های ضعیف به دلیل پروتئین پایین برای تولید بیسکویت، کیک و یا شیرینی مناسب می‌باشند. یکی از ویژگی‌های نان‌های حجمی اسفنجی بودن آن است. این پدیده به‌وسیله قوت گلوتون به دست می‌آید که می‌تواند گازهای حاصل از تخمیر را در خود جای دهد که این گازها باعث افزایش حجم می‌شوند. گلوتون حاصل از گندم‌های قوی دارای نیروی بین مولکولی قوی‌تری بوده و جمع می‌شود بنابراین برای تهیه بیسکویت از گندم ضعیف استفاده می‌شود تا تمام قسمت‌های بیسکویت یکسان باشد.

- به طور کلی سختی یک ویژگی آسیابانی و قوت یک ویژگی پخت می‌باشد که هر دو ارئی هستند.

ج) محتوای پروتئینی

بر این اساس گندم را به ۷ طبقه به شرح زیر تقسیم می‌کنند:

۱- گندم قرمز سخت بهاره^۱:

برای تولید نان های مختلف مناسب بوده و به طور متوسط دارای ۱۵ درصد پروتئین است. این گندم دارای حداکثر میزان پروتئین و قوی ترین گلوتن است. آرد حاصل از آن عمدها در تهیه محصولات تخصصی به کار می رود.

۲- گندم دوروم

هر دو برای تولید ماکارونی مناسب بوده و تقریباً ۱۵ درصد پروتئین دارند.

۳- گندم دوروم قرمز^۲

۴- گندم قرمز سخت زمستانه^۳:

برای تولید نان مناسب است و دارای ۱۲-۱۴ درصد پروتئین می باشد.

۵- گندم قرمز نرم زمستانه^۴:

برای تولید کیک و بیسکویت مناسب است و حدود ۱۰ درصد پروتئین دارد.
 عموماً در رابطه با گندمهای نرم در هنگام عمل آوری باید از مواد شیمیایی استفاده نمود.

۶- گندم سفید(سخت و نرم)^۵:

برای تولید فراورده های قنادی مناسب بوده و دارای ۸-۱۱ درصد پروتئین است.

۷- گندم مخلوط:

گندمهای مختلف با نسبت های معینی برای تولید آرد مناسب جهت تولید هر یک از فراورده ها مخلوط می گردند.

¹. Hard Red Spring

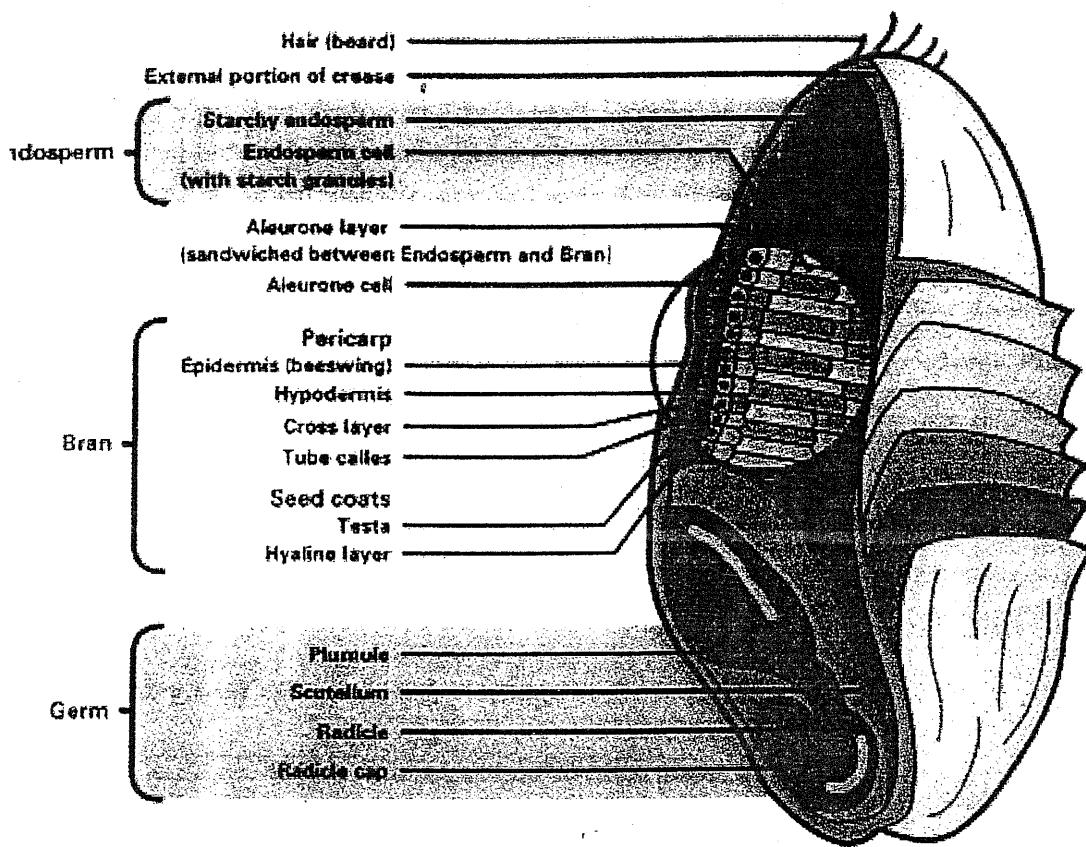
². Red Durum

³. Hard Red Winter

⁴. Soft Red Winter

⁵. White (soft or Hard)

ساختمان دانه غلات



ساختمان آناتومی همه دانه‌های غلات کم و بیش در اساس مشابه یکدیگر بوده و فقط در جزئیات تفاوت دارند. دانه غلات از لحاظ گیاه‌شناسی کاریوپسیس^۱ نامیده می‌شود. به میوه‌های خشک ناشکوفا و تکدانه کاریوپسیس می‌گویند.

به طور کلی به منظور مشخص کردن و نشان دادن ساختمان دانه غلات، دانه‌گندم را ملاک قرار داده و سایر دانه‌های غلات را با آن مقایسه می‌کنند. دانه گندم به شکل تقریباً بیضی بوده که یک طرف آن صاف و دارای برآمدگی و طرف دیگر آن دارای شکافی است که در تمام طول گندم امتداد دارد. این شیار در مرحله آسیابانی، جداسازی سبوس از اندوسیرم را مشکل می‌کند و می‌تواند محل مناسبی برای پنهان شدن میکرووارگانیسم‌ها و گرد و غبار باشد.

به طور کلی دانه گندم از سه قسمت جوانه، اندوسیرم و پوسته تشکیل شده است.

۱- جوانه:

جنین یا Embryo نیز گفته می‌شود. مهمترین عضو و منشأ تولید گیاه جدید بوده که در اثر جذب رطوبت و قرار گرفتن در شرایط مناسب باعث رویش دانه می‌شود. در ته دانه قرار دارد. تقریباً ۳ - ۲ درصد وزن دانه را تشکیل می‌دهد.

جوانه از قسمت‌های زیر تشکیل شده است:

- سلول‌های اولیه تشکیل دهنده جنین
- اپی‌پلاست

¹. Caryopsis

². Germ

• ریشه‌چه^۱ و ساقه‌چه

- اسکوتلوم^۲ : یا لپه گیاهک که با جنین در ارتباط است. اندامی سپری شکل که بین جنین و اندوسپرم قرار دارد و همانند یک عضو ذخیره عمل می‌کند که وظیفه تغذیه جنین را به عهده دارد.

جوانه از نظر پروتئین نسبتاً غنی است (۲۵%). لکوزین قسمت اعظم پروتئین جوانه را تشکیل می‌دهد. از نظر ارزش تغذیه‌ای مناسب است ولی فاقد خاصیت نانوایی می‌باشد. جوانه غنی از چربی و محتوی اسیدهای چرب غیر اشباع و فعالیت آنزیمی شدید است که وجود آن در آرد سبب فساد و افت کیفیت فرآورده حاصل از آن می‌شود. به علت فعالیت آنزیماتیک شدید مقداری از نشاسته تجزیه شده و به قندهای مختلف تبدیل می‌شود در نتیجه مقدار قند در جوانه گندم بیشتر از اندوسپرم آن است (۸۸%).

- جوانه از نظر ویتامین‌های گروه B (خصوصاً ریبوфلافین) و E (خصوصاً α -توکوفرول) و نیز برخی از آنزیمهای غنی می‌باشد.
- میزان خاکستر جوانه بسیار بالا و در حدود ۵ - ۴ درصد است.

۲- اندوسپرم:

۸۵ درصد وزن دانه گندم را تشکیل می‌دهد که مهمترین بخش خوراکی دانه را شامل می‌شود. سراسر طول دانه را فرا گرفته و از سه نوع سلول ساخته شده است:

(الف) سلول‌های نشاسته‌ای که منبع ذخیره نشاسته است.

(ب) سلول‌های حاوی مواد پروتئینی مانند پرولامین، گلوتلین، آلبومین و گلوبولین و

(ج) سلول‌های لایه آرون که به صورت منظم و یکنواخت بوده که در برش عرضی چهارگوش و در برش طولی اغلب پنج ضلعی به نظر می‌رسند.

سلول‌ها از نظر اندازه و موقعیت با یکدیگر متفاوت می‌باشند. دیواره این سلول‌ها حاوی پنتوزان^۳ و همی‌سلولز اما فاقد سلولز می‌باشد. محتویات سلول و دیواره سلول‌های اندوسپرم، آرد (Flour) را تشکیل می‌دهند.

ضخامت دیواره بر حسب موقعیت قرار گرفتن آن‌ها در دورن دانه متفاوت می‌باشد بدین ترتیب که سلول‌های نزدیک به لایه آرون ضخیم‌تر از بقیه می‌باشند. علاوه بر این، ضخامت دیواره بر حسب سخت یا نرم بودن گندم نیز متفاوت است.

قسمت عمده اندوسپرم از نشاسته با اشکال و اندازه‌های گوناگون تشکیل شده که در ماتریکس یا شبکه‌ای از پروتئین قرار گرفته است. قسمت اعظم پروتئین گندم (حدود ۷۵%) نیز، درون محل‌هایی به نام ذخایر پروتئین^۴ درون اندوسپرم ساخته می‌شود.

- میزان مواد معدنی اندوسپرم خیلی کم و در حدود ۰/۳ - ۰/۴ درصد است.

ساختمان اندوسپرم غیر یکنواخت است به طوری که هر چه به مرکز دانه نزدیک می‌شویم میزان کل پروتئین آن کمتر می‌شود اما در عوض کیفیت پروتئین (گلوتلن) آن افزایش می‌یابد. (میزان پروتئین در ناحیه مرکزی ۷/۵ درصد و در نزدیک پوشش خارجی دانه گندم ۱۶/۵ درصد است) اما میزان نشاسته هر چه به مرکز دانه نزدیک می‌شویم بیشتر می‌شود.

- اندوسپرم دانه غلات آردی از تراکم کمتری نسبت به دانه‌های سخت برخوردار است.

¹. Radicula

². Scutellum

³. Pentozan

⁴. Protein bodies

لایه آرون^۱:

آلرون در گندم، چاودار و یولاف از یک لایه و در جو از ^۲ تا ^۳ لایه سلول تشکیل شده است. به صورت کامل دانه را احاطه نموده و هر دو بخش جوانه و اندوسپرم را در بر می‌گیرد. خارجی‌ترین لایه اندوسپرم است.

آلرون از سلول‌هایی با دیواره ضخیم (^۴ میکرون) تشکیل شده که ضخیم‌ترین لایه خارجی است. دارای پروتئین است اما پروتئین آن گلوتن نیست و از نظر طبقه‌بندی جزء گلوبولین‌ها به شمار می‌آید. این لایه کیفیت نانوایی آرد را بهشت کاهش می‌دهد در نتیجه در حین آسیابانی، این لایه همراه با پوسته خارجی و داخلی جدا می‌شود که اصطلاحاً به آن سبوس^۵ گفته می‌شود.

لایه آلون فاقد نشاسته است و نیمی از خاکستر دانه در این لایه ذخیره شده است.

- مقدار ویتامین نیاسین (B₃) در این لایه زیاد می‌باشد.

- آلرون حاوی مقادیری اسید فیتیک می‌باشد که با آهن و کلسیم موجود در غذا تشکیل کمپلکس‌های غیر قابل جذب در بدن کرده و این عناصر را از دسترس بدن خارج می‌سازد. در این لایه علاوه بر پروتئین، چربی، فسفر، نیاسین، تیامین، مواد رنگی و آنزیم‌های مختلف نیز ذخیره می‌گردد.

نکته: نیمی از خاکستر دانه در این لایه ذخیره می‌شود.

۲- پوسته:

این لایه ^۶ درصد وزن گندم را شامل می‌شود و خود از قسمت‌های مشخص زیر تشکیل شده است.

الف) سه لایه پریکارپ^۳، مزوکارپ^۴ و آندوکارپ^۵

این لایه‌ها با هم حدود ^۳ درصد وزن دانه را شامل می‌شوند و محتوی مواد معدنی بالا هستند. این سه لایه خارجی محافظ دانه می‌باشند.

ب) لایه تستا^۶:

پیگمان‌های رنگی دانه گندم (گزان‌توفیل‌ها) در این لایه قرار دارند بنابراین رنگ دانه گندم مربوط به این قسمت است. بخش یا لایه هیالین که لایه‌ای بی‌رنگ می‌باشد نیز جز این لایه است.

ج) لایه نیوسلار^۷:

بخش غیرقابل نفوذ به رطوبت است که روی اندوسپرم قرار گرفته و آن را از رطوبت حفظ می‌کند.

نکته: پوسته و سبوس با هم متفاوت می‌باشند زیرا سبوس که در فرایند آسیاب کردن از دانه جدا می‌شود شامل پوسته خارجی (اولین پوسته)، پوسته داخلی (دومین پوسته) جوان و لایه آلون است.

^۱. Aleuron layer

^۲. Bran

^۳. Peri Carp

^۴. Meso Carp

^۵. Endo Carp

^۶. Testa

^۷. Nucellar

مقدار ترکیبات بخش‌های گوناگون گندم

سیوس	جوانه	اندوسپرم	نام ترکیب
۱۲/۳	۰/۱/۷	۱۴	رطوبت
۱۴/۴	۲۸/۵	۹/۶	پروتئین
۴/۷	۱۰/۴	۱/۴	چربی
۶/۳	۴/۵	۰/۷	خاکستر
۸/۶	۱۴	۷۲	نشاسته
۲۶/۲	۶/۸	۱/۸	همی‌سلولز
۴/۶	۱۶/۲	۱/۱	قند
۲۱/۴	۷/۵	۰/۲	سلولز

ترکیب گندم :

الف) پروتئین‌ها

پروتئین‌های گندم را معمولاً براساس حلالیت به چهار دسته زیر تقسیم می‌کنند:

۱- آلبومین: محلول در آب

۲- گلوبولین: محلول در آب نمک

۳- گلیادین (پرولامین): محلول در اتانول ۷۰ درصد

۴- گلوتنین (گلوتنین): غیر محلول در سدیم دودسیل سولفات و اسید باز رقیق

مهم‌ترین پروتئین‌های گندم که پروتئین‌های گلوتنی هستند شامل دو نوع گلوتنین و گلیادین می‌باشد که به نسبت مساوی در دانه گندم موجود بوده و ۸۰ درصد پروتئین گندم از این دو می‌باشد. پروتئین‌های گلوتنی که از نظر نانوایی بسیار حائز اهمیت هستند از نظر بیولوژیکی و تغذیه‌ای چندان کارآمد نیستند. ارزش بیولوژیکی پروتئین‌های جوانه و آلوون بیشتر از پروتئین‌های اندوسپرم است.

پرولامین و گلوتنین جزء پروتئین‌های ذخیره‌ای غلات به حساب می‌آیند که به دلیل اثراطی که در ساختار هر محصول دارند دارای خصوصیات منحصر به فردی می‌باشند. قدرت تشكیل خمیر برای نگهداری گاز را داشته و تولید فرآورده‌های نانوایی سبک می‌نمایند. این پروتئین‌ها را به دلیل عدم حلالیت در آب بپراحتی می‌توان به شکل تقریباً خالص از سایر اجزاء گندم جدا نمود. گلیادین بخشی با وزن مولکولی کم و دارای قابلیت اتساع بالا (کشش‌پذیری) و الاستیسیته کم می‌باشد که پیوندهای دی‌سولفید آن از نوع درون مولکولی است.

* گلیادین در ایجاد حجم قرص نان نقش مهمی را دارد می‌باشد.

پرولامین در هریک از غلات به نام‌های مختلفی شناخته می‌شود که عبارتند از:

گندم: گلیادین

چاودار: سکالین

برنج: اوریزین

یولاف: آونین

ذرت: زئین

پیوندهای دی‌سولفید گلوتنین از نوع درون مولکولی و بین مولکولی می‌باشد. گلوتنین بخشی با وزن مولکولی زیاد، قابلیت الاستیسیته بالا و قدرت اتساع کم می‌باشد.

گلیادین دارای بارمثبت و گلوتنین دارای بار منفی می‌باشد به همین دلیل این دو پروتئین به سمت همدیگر جذب می‌شوند. علاوه بر نیروهای یونی، پیوندهای هیدروژنی، هیدروفوبی و پیوندهای دی‌سولفید بین دو مولکول برقرار است که تعیین‌کننده ویژگی‌های گلوتن خواهد بود.

دسته دیگر پروتئینهای محلول هستند که شامل آلبومین‌ها و گلوبولین‌ها می‌باشند این پروتئین‌ها شامل لکوزین، پروتئوز و گلوبولین می‌باشند. این گروه از نظر ارزش تغذیه‌ای مناسب بوده، ولی فاقد خاصیت نانوایی هستند.

در صورتیکه مقدار پروتئین گندم کم باشد آلبومین و گلوبولین درصد بالایی از کل پروتئین را تشکیل می‌دهند. اما اگر گندم دارای پروتئین بالایی باشد این دو جزء درصد کمی از کل پروتئین را به خود اختصاص می‌دهند. یعنی گندم‌های کم پروتئین نسبت به انواع با پروتئین بالا دارای گلیادین و گلوتنین کمتری هستند.

نکته: پروتئین در تمام بافت‌های دانه غلات یافت می‌شود در اندوسپرم تراکم پروتئین از مرکز به طرف پیرامون افزایش می‌یابد ولی خاصیت نانوایی آن کمتر می‌شود.

خارجی‌ترین لایه اندوسپرم یعنی لایه زیر آرلون بیشترین مقدار پروتئین (۴۵ درصد) را دارد در حالی که بقیه اندوسپرم به طور متوسط ۱۱ درصد پروتئین دارد.

• مقدار لیزین با میزان کل پروتئین در گندم رابطه عکس دارد. دانه‌های نارس گندم و جو مقادیر نسبتاً بالای آلبومین، گلوبولین و گلوتلین و مقادیر نسبتاً کمی پرولامین دارند اما در حین رسیدن دانه، افزایش مقدار پرولامین نسبت به سایر اجزا از شدت بیشتری برخوردار است.

همان‌طور که گفته شد چاودار پرولامینی به نام سکالین دارد که به نظر می‌رسد با گلیادین گندم یکسان باشد بنابراین از آرد چاودار نیز می‌توان نان تهیه نمود اما چاودار درصد نسبتاً بیشتری پروتئین‌های محلول در آب دارد بنابراین دارای اسیدهای آمینه ضروری بیشتری است. به همین علت پروتئین چاودار ارزش بیولوژیکی بیشتری نسبت به گندم دارد.

امروزه از هیبریدیزاسیون گندم و چاودار غله‌ای به نام تریتیکاله به وجود آمده که ویژگی‌های مناسب هر دو غله را دارا می‌باشد. آرد تریتیکاله از نظر ویژگی‌ها و خواص عمل‌آوری بین آرد گندم و چاودار قرار دارد. آرد تریتیکاله به تنها‌ی جهت پخت نان مناسب نمی‌باشد که علت آن درصد بالای صدمه‌دیدگی ناشاسته و فعلی بودن نسبی آلفا‌امیلاز آن مربوط می‌شود.

در میان غلات، گندم پروتئین منحصر به فردی دارد که قادر است درصورت افرودن آب به آرد، اختلاط و زدن خمیر به توده به هم پیوسته‌ای به نام گلوتن تبدیل گردد.

گلوتن دارای خواص الاستیسیته و پلاستیسیته می‌باشد. که این خواص بیشتر به تأثیر متقابلي که بین اجزای تشکیل‌دهنده آن وجود دارد یعنی به پروتئین‌های غیر محلول در آب شامل گلیادین و گلوتنین مربوط می‌باشد.

نقش گلوتن در صنایع پخت:

۱- گلوتن روی ویژگی خمیر اثر داشته، موجب آبگیری آن می‌شود که اثرات زیر را به دنبال دارد.

- به هم پیوستگی خمیر را افزایش می‌دهد.
- موجب کشش خمیر می‌شود.
- سبب ایجاد الاستیسیته در خمیر می‌شود.

- وضعیت خمیر را حفظ می کند.
- قابلیت فرم پذیری ایجاد می کند.
- گازهای ناشی از فرایند تخمیر را در خود نگهداری می کند.

۲- گلوتن مغز نان را به وجود می آورد.

- در اثر حرارت گلوتن منعقد می شود.
- در اثر این تغییر فرم، گلوتن آب جذب نموده را از دست داده، به نشاسته می دهد.
- در اثر ادامه فرایند انعقاد، گلوتن سفت شده و بافت نان به وجود می آید.
- گلوتن کشش پذیری خود را از دست داده سفت می شود.

۳- گلوتن پوسته نان را به وجود می آورد.

- در اثر انعقاد و خشک شدن کامل، بافت سختی به نام پوسته در نان ایجاد می شود.
- در اثر انعقاد و سفت شدن، تردی و شکنندگی در پوسته نان ایجاد می شود.

به طور کلی پیوندهای شیمیایی در گلوتن دو گروه می باشند:

۱- پیوندهای کواalanسی: پیوندهای دی سولفید

۲- پیوندهای غیر کواalanسی: پیوند هیدروژنی، یونی، واندروالسی پیوندهای کوالانسی شامل پیوندهای دی سولفید است که در ایجاد آن اسید آمینه سیستئین دخالت دارد. پیوندهای دی سولفید در گلوتن نقش مهمی در اتصالات عرضی زنجیره های پپتیدی دارد. بنابراین واکنش هایی که سبب اکسیداسیون عوامل سولفیدریل (SH) شده و باعث تبدیل به آنها به عوامل دی سولفید S-S می شود سبب افزایش قوام و سفتی خمیر می گردد.

بر عکس هرچه پیوندهای دی سولفید احیا شده و تبدیل به عوامل سولفیدریل گردد خمیر بسته تر می شود. مشخص شده که نسبت

گروه دی سولفید به سولفیدریل $\left(\frac{S-S}{SH} \right)$ در گندمهای خوب که ارزش ناتوانی بالایی دارند در حدود ۱۵ است.

به طور کلی این نسبت در آردهای قوی بیش از ۷ است که در اثر ذخیره سازی انبارداری و نگهداری گلوتن سفت شده و درصد نسبی

آن افزایش می یابد. اگر نسبت $\frac{SS}{SH}$ خیلی زیاد باشد خمیر کم کش می آید و مقاومت آن در مقابل کشش خیلی زیاد می باشد.

پیوندهای غیر کوالانسی مؤثر در گلوتن

۱- پیوندهای یونی

در صورت افزودن نمک طعام به خمیر اهمیت پیوندهای یونی بیشتر می شود. از طرفی با افزودن مقدار متناسب نمک طعام به خمیر قوام آن افزایش یافته و کشش آن زیاد می شود.

۲- پیوندهای هیدروژنی

پیوندهای هیدروژنی نقش مهمی را در خواص به هم پیوستگی و چسبندگی گلوتن به عهده دارند.

۳- پیوندهای هیدروفوب

این پیوندها در فرم پذیری یا الاستیستیه و مقاومت به کشش خمیر نقش دارند. به طور کلی پیوندهای کوالانسی و یونی در به هم پیوستگی و چسبندگی خمیر و پیوندهای هیدروژنی، قطبی و هیدروفوبیک در فرم پذیری خمیر نقش دارند. آلبومین و گلوبولین در مقایسه با پروتئین‌های غیر محلول یعنی گلیادین و گلوتنین، حاوی لیزین، لوسین، آرژین و سیستین بیشتری هستند.

در حالی که گلوتن حاوی اسید گلوتامیک (در فرم آمیدی یعنی گلوتامین) و پرولین زیادی است. گلیادین در مقایسه با گلوتنین مقدار گلوتامین و پرولین بالاتری دارد اما مقدار لیزین در گلوتنین در سطح بالاتری است. آلبومین نسبت به گلوبولین حاوی گلوتامین بیشتری است در حالی که مقدار آرژین و سیستین در گلوبولین بیشتر است. آلبومین دارای تریپتوفان بالایی است.

گلوبولین از نظر دارابودن گروه‌های SH و پیوندهای دی‌سولفید بالا از سایر پروتئین‌های گندم مجزا می‌شود. به طور کلی ارزش بیولوژیکی پروتئین‌غلات به ترتیب زیر است:
 بولاف > چاودار > برنج > ذرت > گندم

پروتئین‌های جوانه و آرلون نسبت به پروتئین اندوسپرم ارزش تغذیه‌ای بیشتری دارند اما کیفیت نانوایی آن‌ها به شدت پایین‌تر است. بنابراین باید از آرد نانوایی خارج شوند.

ب) هیدرات‌های کربن

قسمت اعظم گندم و همه غلات دیگر را نشاسته تشکیل می‌دهد. نشاسته فقط در اندوسپرم یافت می‌شود. نشاسته غلات حاوی مقدار کمی چربی است. چربی‌هایی که متصل به نشاسته می‌باشند عموماً از نوع قطبی هستند و بنابراین استخراج آن‌ها نیاز به حللاهای قطبی مانند مخلوط متابول - آب می‌باشد. گرانول‌های نشاسته در قسمت‌های مرکزی دانه بیشتر به صورت کروی و در بخش‌های نزدیک به لایه آرلون به صورت چند وجهی هستند. میزان نشاسته در دانه غلات بستگی به عواملی مانند شرایط جوی، درصد استخراج و عوامل نزدی دارد. علاوه بر نشاسته در اندوسپرم، دکسترین، سلولز و مواد قندی نیز یافت می‌شود به عنوان مثال در کربوهیدرات موجود در ذرت شیرین، دکسترین‌ها بیشتر از نشاسته می‌باشند. اهمیت کربوهیدرات‌های دارای مولکول‌های کوچک از بعد قابلیت تخمیرشدن و نیز شرکت آن‌ها در تشکیل مواد طعم‌دهنده و ایجاد رنگ و نیز خواص امولسیفایری آن‌ها می‌باشد. موقع آسیاب کردن تقریباً تمام سلولز که در پوسته گندم قرار دارد حذف می‌شود.

چیزی در حدود ۶۵ درصد وزن دانه گندم را نشاسته تشکیل می‌دهد. نشاسته می‌تواند تا حدود $\frac{1}{3}$ وزن خود آب جذب نموده و متورم شود.

یکی از کربوهیدرات‌های مهم، پنتوزان‌ها می‌باشند، حدود ۷۵ درصد دیواره سلول‌های اندوسپرم را در گندم پنتوزان تشکیل می‌دهد. پنتوزان‌ها پلیمرهایی از پنتوزها نظیر آرابینوز و گزیلوز هستند. مقدار پنتوزان در افزایش ظرفیت جذب و نگهداری آب خمیر مؤثر است وجود پنتوزان‌های طبیعی یا افزوده شده به آرد موجب تأخیر در بیاتی نان می‌شوند. کارایی پنتوزان‌ها تابع حلالیت آن‌ها است و از طرفی حلالیت پنتوزان تابع مقدار کلوروسدیم اضافه شده به خمیر می‌باشد. پنتوزان‌های محلول در آب یا آرابینوگزیلان به دو دسته با وزن مولکولی بالا و وزن مولکولی پایین تقسیم می‌شوند. آرابینوگزیلان‌های با

وزن مولکولی بالا دارای قدرت جذب آب بیشتر هستند هم زمان وجودشان موجب حجم بیشتر فرآورده و کم شدن سفتی مغز نان می‌شود. پنتوزان‌های نامحلول دارای انشعابات بیشتر و دارای قدرت جذب آب کمتری هستند. پنتوزان‌های با قدرت جذب آب بیشتر موجب تاخیر در رتروگراداسیون نشاسته می‌شوند زیرا قادرند با نشاسته کمپلکس تشکیل داده و مانع تغییرات فیزیکی آن طی مراحل روند بیاتی نان شوند.

نکته: پنتوزان‌ها برخلاف نشاسته ژلاتینه نشده و پس از خشک شدن رتروگرد (Retrograde) نمی‌شوند به همین جهت فرایند بیاتی نان را به تعویق می‌اندازند.

اهمیت تکنولوژی کربوهیدرات‌ها

مهم‌ترین ویژگی کربوهیدرات‌ها جذب آب در خمیر است و علاوه بر آن سبب تشکیل ساختار و بافت داخلی نان می‌شوند. ساختار بافت درونی نان بدون گلوتن تشکیل می‌شود اما بدون نشاسته بوجود نمی‌آید. پنتوزان با وجود این که فقط $2/5$ درصد وزنی خمیر هستند اما 25 درصد آب را جذب می‌کنند. نشاسته نیز به سبب این که در مقادیر بسیار زیادی در آرد وجود دارد حدود 50 درصد آب خمیر را جذب می‌کند.

نشاسته علاوه بر آب‌گیری در خمیر، یک ماده پرکننده نیز به شمار می‌آید و باعث به وجود آمدن ساختار محصول می‌شود. ویژگی و خصوصیات بافت درونی محصول تحت تأثیر درجه ژلاتیناسیون نشاسته و فعالیت آمیلولیتیکی آن قرار می‌گیرد. هرچه دمای ژلاتیناسیون بالاتر باشد نشاسته سریع‌تر تجزیه می‌شود. آردهایی که دمای ژلاتیناسیون آن‌ها حدود 70 درجه سانتی‌گراد و یا بالاتر باشد، محصول نهایی خشک‌تر و با حجم و پوکی کمتر ایجاد نموده و محصول نهایی آن زودتر بیات می‌شود.

(ج) چربی‌ها

مقدار چربی دانه گندم در حدود $2-3$ درصد است که به طور یکنواخت توزیع نشده و بیشترین آن در جوانه ($15/5$ درصد) و کمترین آن در اندوسپرم (1 درصد) می‌باشد.

در ارتباط با چربی، آن‌ها را به دوسته آزاد و متصل تقسیم می‌نمایند. که اختلاف آن‌ها براساس حلایت می‌باشد. در صورتی که چربی در حلal غیرقطبی مانند اتر حل شود، از نوع آزاد و اگر برای استخراج آن نیاز به حلal قطبی باشد از نوع متصل به حساب می‌آید.

مواد چرب آرد گندم به سه دسته زیر تقسیم می‌شود :

(۱) چربی‌های ساده یا تری‌گلیسریدها

در صورت استخراج به دلیل میزان بالای غیراشباعی به صورت مایع می‌باشند و به سرعت فاسد و رنسید می‌شوند به همین علت در موقع آسیاب کردن تا حد ممکن باید میزان چربی آرد را کاهش داد تا بتوان آرد را برای مدت زمان بیشتری نگهداری نمود. هم‌چنین در اثر عمل لیپاز نیز ممکن است لیپیدها تبدیل به اسیدهای چرب آزاد گردند و در نتیجه اندیس اسیدی افزایش یابد و به این ترتیب آرد فاسد گردد. (در دانه گندم سالم معمولاً مقدار اسیدهای چرب آزاد در حدود $4-10$ درصد است).

(۲) فسفولیپیدها

مهم‌ترین آن‌ها لسیتین (فسفاتیدیل کولین) است. این دسته لیپیدهای قطبی می‌باشند. ثابت شده که افزودن حدود $1/5$ درصد لیپیدهای قطبی سبب افزایش حجم خمیر می‌شود اما لیپیدهای غیرقطبی سبب کاهش حجم خمیر می‌شوند.

(۳) ترکیبات غیرقابل صابونی:

۵ درصد چربی آرد را شامل می‌شوند و شامل استرول‌ها، توکوفروول‌ها و گزان توفیل می‌باشند.

- میزان چربی در یولاف ۷/۴ درصد است که نسبت به سایر غلات از همه بیشتر است. یولاف در بین غلات بیشترین فعالیت لیپولیتکی را دارد.

نکته: لیپیدها سبب افزایش درجه حرارت ژلاتیناسیون نشاسته می‌شوند و نیز قادرند بیاتی نان را به تأخیر انداخته و سبب تازه نگهداشتن نان شوند.

(۴) مواد معدنی

میزان خاکستر گندم در حدود ۲-۳ درصد است. میزان مواد معدنی کاملاً به شرایط اقلیمی منطقه کشت غله وابسته است. میزان مواد معدنی در لایه آرلون، جوانه و پوسته زیادتر از سایر قسمت‌ها می‌باشد. اصولاً املاح روی خواص نانوایی و کیفیت گلوتن تأثیر مثبتی دارند. هرچه آرد از لایه‌های خارجی‌تر استحصال شده باشد، مقدار املاح آن بیشتر می‌شود.

نکته: بیشترین میزان مواد معدنی در بین غلات در شلتوك برنج (۷/۲ درصد) وجود دارد.

- مقدار زیادی از فسفر به شکل اسید فیتیک یا اینوزیتول هگزافسفریک اسید در پوسته و جوانه متتمرکز شده است. این ترکیب در آرد کامل بسیار بیشتر از آرد سفید می‌باشد اما بخش عمده‌ای از آن در فرایند تهیه نان (در صورت انجام یک تخمیر مناسب) از بین می‌رود اما در صورتی که در نان باقی بماند در دستگاه گوارش با کلسیم و آهن کمپلکس داده و آن‌ها را از دسترس بدن خارج می‌کند. همچنین اسید فیتیک با املاح و اسید آمینه بازی و اسیدی از طریق جذب الکترواستاتیکی پیوند برقرار کرده و قابلیت دسترسی به آن‌ها را کم می‌کند نتیجه باید فرایند تخمیر به صورت مناسب انجام گیرد تا در اثر عمل آنزیم فیتاز مخمر این ترکیب نابود شود. اسید فیتیک یک ترکیب مقاوم به حرارت است و با پخت نان از بین نمی‌رود.

نکته: هر چه میزان اسید فیتیک آرد کمتر باشد مقدار بیشتری از آن در موقع تهیه نان از بین می‌رود.

- اسید فیتیک و نمک‌های آن (فیتان) در تهیه محصولات خمیری مثل ماکارونی تجزیه نمی‌شوند.

روش‌های حذف اسید فیتیک:

- انجام عمل تخمیر مناسب بر روی خمیر: که در این صورت توسط آنزیم فیتاز مخمر، اسید فیتیک به ارتوفسفات و اینوزیتول تبدیل می‌گردد. (بهترین روش)
- افزودن کربنات کلسیم به آرد
- اضافه کردن مالت گندم (آرد گندم جوانه زده) به خمیر

ه) ویتامین‌ها

ویتامین‌های اصلی موجود در گندم ویتامین‌های خانواده B و توکوفروول‌ها می‌باشند میزان کمی نیز ویتامین A در گندم وجود دارد. از گروه ویتامین‌های B، تیامین (ویتامین B1) در گندم اهمیت بیشتری دارد. تیامین در اسکوتلوم تراکم یافته است ولی نیاسین در لایه آرلون قرار دارد. ریبوفلافوین در جوانه گندم زیاد است. پیریدوکسین در لایه آرلون و جوانه متتمرکز است.

گندم حاوی α , β , γ , δ , ϵ توکوفروول است. α توکوفروول بیشتر در جوانه و γ توکوفروول عمدتاً در سیوس و اندوسپرم واقع شده است به طور کلی رونگ جوانه غلات سرشار از توکوفروول می‌باشد. اندوسپرم تقریباً عاری از توکوفروول می‌باشد.

(و) آنزیم‌ها

مهم‌ترین آنزیم‌های غلات به طور خلاصه عبارتند از:
آمیلازها، پروتئینازها، پنتوزانازها، استرازاها و لیپوکسی ژنازها

آمیلازها:

آنزیم‌هایی از گروه هیدرولازها هستند که اتصالات گلیکوزیدی را هیدرولیز می‌کنند از این گروه می‌توان به α و β آمیلاز (دیاستاز) اشاره کرد.

α آمیلاز یک اندوآنزیم است که به طور تصادفی اتصالات (4→1) α نشاسته را هیدرولیز می‌کند.
alfa آمیلاز را می‌توان از منابع باکتریایی (باسیلوس سوبتیلیس)، کپکی (آسپرژیلوس اوریزا) و گیاهی (مالت) به دست آورد.
 مقاومت حرارتی آمیلازها به صورت باکتریایی < مالتی > کپکی است.

فعالیت این آنزیم در دانه‌های سالم غلات کم است اما به دنبال جوانهدن میزان آن چندین برابر افزایش می‌یابد.
جهت سنجش فعالیت α آمیلاز می‌توان از آمیلوگراف و فالینگ نامبر (که هر دو ویسکوزیته نسبی را اندازه‌گیری می‌کنند) استفاده کرد.

β آمیلاز یک اگزوآنزیم است که از انتهای غیر احیاکننده آمیلوز، واحدهای متواالی مالتوز را جدا می‌کند.
آنزیم‌های آلفا و بتا آمیلاز مشترکاً نشاسته را سریعتر و کاملتر از زمانی که هر یک به تنها یی به کار روند می‌شکنند هرگاه که آلفا آمیلاز بر نشاسته اثر می‌کند یک مولکول جدید با انتهای غیر احیا کننده تولید می‌کند که مناسب حمله بتا آمیلاز می‌شود. pH مناسب برای فعالیت آلفا آمیلاز در حدود ۴/۵ است. این شاخص در مورد بتا آمیلاز کمی بیشتر می‌باشد. همچنین بتا آمیلاز نسبت به α آمیلاز نسبت به حرارت حساس‌تر می‌باشد.

گلوکوآمیلاز آنزیم دیگری است که هم اتصالات (4→1) α و هم (6→1) α را می‌شکند بنابراین محصول آن گلوكز است.

نکته: نشاسته طبیعی به وسیله آمیلاز بسیار کند هیدرولیز می‌شود. در اثر ژلاتینه شدن نشاسته، آمیلاز به آسانی روی آن اثر کرده و سبب تجزیه نشاسته می‌شود. هر چند اگر زمان کافی به آن داده شود بر گرانولهای نشاسته نیز مؤثر خواهد بود.

• پولولاناز آنزیم دیگری است که تنها اتصالات (6→1) α را هیدرولیز می‌کند.

پروتئینازها:

پروتئینازها را می‌توان به پروتئازها (که قادرند مولکولهای پروتئین را بشکنند) و پپتیدازها (که قادرند پپتیدها را تجزیه نمایند) طبقه‌بندی نمود.

فعالیت پروتئازها در غله سالم و فراورده‌های آردی حاصل از آن‌ها در سطح پایینی قرار دارد.
مقدار مطلوب پروتئاز در طی آماده‌سازی غلات و آرد می‌تواند بسیار متفاوت باشد که این موضوع به کیفیت گلوتن و محصول موردنظر بستگی دارد.

افزودن پروتئینازها در هنگام آماده‌سازی به آردهای دارای گلوتن قوی سبب گسترش سریع‌تر خمیر شده و سبب کشش بیشتر آن یا شل شدن آن می‌شود همچنین طعم و بوی محصولات پخت زیاد می‌شود. افزوده شدن پروتئینازها در تهیه خمیر بیسکویت سبب نرم شدن و قالب خوردن بهتر آن می‌شود.

لیپازها:

آنزیم‌های لیپولیتیکی مثل لیپازها و استرازها می‌باشند. در آرد و فراورده‌های آردی لیپولیز یا تجزیه چربی سریع‌تر از دانه سالم غلات، انجام می‌شود. به همین جهت قابلیت نگهداری فراورده‌های آردی در مقایسه با غلات کوتاه بوده و به میزان لیپید و شرایط نگهداری بستگی دارد.

لیپوکسی ژنازها:

این آنزیم‌ها، اکسیداسیون اسیدهای چرب غیراشباع را کاتالیز می‌کنند و آن‌ها را تبدیل به هیدروپراکسید می‌کنند. هیدروپراکسید در مرحله بعد تجزیه شده، اکسیژن آزاد می‌کند که اکسیژن گروه‌های سولفیدریل (SH) را به گروه‌های دی‌سولفید (S-S) اکسید می‌کند. درنتیجه تولرنس یا تحمل تخمیر خمیر بالا می‌رود.

انواع مختلفی لیپوکسی ژناز وجود دارد که تفاوت عده آن‌ها در حمله به اسید چرب موجود بر روی تری‌گلیسرید و یا اسیدهای چرب آزاد می‌باشد. به عنوان مثال لیپوکسی ژناز موجود در سویا به تری‌گلیسرید حمله می‌کند در حالی که لیپوکسی ژناز گندم بر اسیدهای چرب آزاد مؤثر می‌باشد.

هم‌چنین لیپوکسی ژناز، اثر سفیدکنندگی روی آرد دارد که این امر در آرد نانوایی بسیار مطلوب می‌باشد ولی در آرد ماکارونی به علت ازبین‌بردن رنگ زرد مناسب ماکارونی نامطلوب است.

فیتاژها:

آنزیم‌های بسیار مهمی هستند که در گندم به مقدار کمی وجود دارد و منبع اصلی آن مخمر نانوایی می‌باشد که در صورت انجام تخمیر مناسب سبب تجزیه و شکسته شدن اسیدوفیتیک (اینوزیتول هگزافسفیریک اسید) می‌شود در غیراین صورت اسیدوفیتیک، به عنوان یک ترکیب چنگالی کننده آهن، کلسیم و روی را از بدن دفع می‌نماید.

محصول	سبوسترا	آنزیم
دکسترین، گلوکز، مالتوز، مالتو و اولیکوساکارید	نشاسته	alfa-amilاز
مالتوز و دکسترین	نشاسته	beta-amilاز
پیتیدها، آمینواسیدها	پروتئین و پتپیدها	پروتاز
قند	پنتوزان	پنتوزاناز
اسید چرب اکسیدشده، هیدروپراکسید	اسید چرب آزاد	لیپوکسی ژناز

تأثیر تکنولوژی مهم ترین آنزیم‌ها در غلات

مشخصات کیفی گندم

مشخصات گندم معمولاً براساس مناسب بودن آن برای مصرف نهایی مورد ارزیابی قرار می‌گیرد و شامل عوامل فیزیکی و شیمیایی مختلف به شرح زیر است:

۱ - عوامل فیزیکی مؤثر در کیفیت گندم

الف) وزن حجمی^۱

یکی از ساده‌ترین معیارهای کیفی گندم وزن حجمی آن است. در بیشتر کشورها واحد آن کیلوگرم بر هکتولیتر می‌باشد اما در امریکا و کانادا واحد پوند بر بوشل^۲ را به کار می‌برند.

عوامل مؤثر بر روی وزن حجمی عبارتند از شکل، یکنواختی و دانسیته دانه. اما اندازه دانه بروی وزن حجمی تأثیر کمی دارد. وزن حجمی یک اندیس تقریبی برای درجه استحصال آرد می‌باشد. گندم‌های با وزن حجمی بالا آرد بیشتری تولید می‌کنند. میزان رطوبت دانه نیز بر روی این فاکتور تاثیر دارد. به طور کلی هر چه دانه یکنواخت توپر و فاقد مواد خارجی بوده و رطوبت پایینی داشته باشد وزن هکتولیتر افزایش می‌یابد.

اگر دانه‌ها لاغر و چروکیده و حاوی مواد خارجی بوده و یا رطوبت بالایی داشته باشند وزن هکتولیتر کاهش می‌یابد.

ب) وزن دانه^۳

وزن دانه گندم تابعی از اندازه و دانسیته دانه می‌باشد و معمولاً وزن هزار دانه گندم را تعیین و مورد استفاده قرار می‌دهند. هر چه اندازه دانه گندم بزرگتر باشد نسبت آندوسپرم به قسمت‌های غیراندوسپرم بیشتر است و بالعکس. لذا این فاکتور برای تعیین میزان آرد حاصل از گندم مفید می‌باشد. عملأً تعیین وزن حجمی گندم کاربرد بیشتری از این روش دارد.

یولاف	جو	چاودار	گندم	نوع دانه
حدود ۲۸	حدود ۳۴	حدود ۲۵	حدود ۳۲	وزن هزار دانه بر گرم
۳۳-۶۰	۵۰-۷۶	۶۰-۸۰	۶۵-۸۴	وزن هکتولیتر به کیلوگرم

ج) شکل و اندازه دانه^۴

اندازه دانه بستگی زیادی به وزن آن دارد و بنابراین روی میزان آرد حاصله مؤثر است.

د) سختی دانه^۵

سختی دانه با میزان پروتئین آن نسبت مستقیم دارد. بنابراین نوع مصرف دانه گندم را تعیین می‌نماید برای تولید نان از آرد گندم سخت و برای تولید کیک و بیسکویت از آرد گندم نرم استفاده می‌شود. برای اندازه‌گیری سختی دانه از دستگاه mechanical hardness tester استفاده می‌شود.

^۱. Test weight

^۲. Bushel

^۳. Kernel Weight

^۴. Kernel size and shape

^۵. Kernel Hardness

ه) زجاجیت^۱ یا شیشه‌ای بودن گندم

این عامل نیز با سختی گندم و به همین دلیل با میزان پروتئین ارتباط دارد. این پارامتر به صورت تقریبی ارزیابی می‌شود.

و) رنگ^۲

از نظر رنگ، گندم به دو دسته سفید و قرمز تقسیم می‌شود. این دو رنگ اصلی، و راثتی بوده مربوط به واریته گندم می‌باشد اما تغییرات رنگ به صورت‌های دیگر به عوامل محیطی وابستگی دارد.

گندم‌های قرمز دارای پروتئین بالاتر و گندم‌های سفید دارای پروتئین کمتری هستند. استفاده از گندم سفید برای تولید چاپاتی بسیار متداول است. اما در مورد ماکارونی استفاده از دوروم سفید مناسب‌تر از دوروم قرمز است.

ز) دانه‌های آسیب‌دیده گندم^۳

دانه گندم ممکن است در اثر عوامل مختلفی در مزرعه قبل از برداشت، حین برداشت یا در حین عملیات خشک کردن آسیب بیند. دانه گندم قبل از برداشت ممکن است به دلیل رطوبت بالای هوای زوی پایه جوانه بزند در این حالت مقدار آلفا آمیلاز آن افزایش می‌یابد درنتیجه خمیر چسبنده شده و قدرت جذب آب آن کاهش می‌یابد این امر سبب می‌شود بازدهی محصول حاصل از آرد هم کاهش یابد.

میزان خیلی کم دانه‌های جوانه زده موجود در گندم ممکن است برای گندم‌هایی که جهت تولید آرد نان مصرف می‌شوند مفید باشد مخصوصاً اگر این گندم‌ها مربوط به مناطق خشک باشند که مقدار آلفا آمیلاز آرد آن‌ها بسیار پایین است. راههای دیگر جبران فعالیت آنزیمی کم می‌تواند افزودن عصاره مالت و یا اختلاط با گندم‌های مناسب‌تر و یا طولانی‌تر کردن زمان تخمیر نهایی خمیر باشد.

یخنبدان شدید در هنگام نارس بودن گندم سبب چروکیدگی گندم و بالا رفتن خاکستر آن می‌شود همچنین ممکن است رنگ محصول خاکستری شود. حرارت دیدن زیاد گندم در هنگام خشک شدن و یا رطوبت زیاد در هنگام نگهداری که سبب رشد قارچ‌ها و یا جوانه زدن گندم می‌شود نیز از عوامل آسیب‌دیدن گندم هستند.

ح) ناخالصی‌ها^۴

به طور کلی تمام مواد موجود در محصول غیر از دانه‌های سالم، یکدست و یکنواخت را dockage می‌نامند. این ناخالصی‌ها که افت نیز نامیده می‌شوند به دو نوع افت مفید و غیرمفید تقسیم می‌شوند.

افت مفید: دانه‌های شکسته گندم هستند که قابلیت آسیاب شدن را دارند.

افت غیر مفید: شامل بذر علف‌های هرز، گندم‌های سیاهکزده و زنگزده، فضولات حیوانی و سایر مواردی است که باید حتماً قبل از آسیاب شدن از گندم جدا شوند.

• اصولاً افت غیرمفید در گندم باید کمتر از ۱ درصد و افت مفید کمتر از ۴ درصد باید باشد.

¹.vitreousness

².color

³.Damaged Kernel

⁴.Impurities

ط) کیفیت آسیابانی^۱

مهتمرین خصوصیت آسیابی گندم تولید آرد یا سمولینای حاصل از آن است.

• به طور متوسط بازدهی تولید آرد باید در حدود ۷۲ درصد و بازدهی تولید سمولینا در حدود ۵۸ درصد باشد.

برای تعیین این منظور در کارخانه‌های آرد از آسیاب‌های کوچک آزمایشگاهی جهت تعیین میزان آرد نمونه استفاده می‌شود.

۲- عوامل شیمیایی مؤثر بر کیفیت گندم

الف) رطوبت^۲

مقدار رطوبت گندم در مناطق مرطوب در حدود ۱۴ درصد و در نقاط خشک حدود ۸ درصد است معمولاً در موقع خشک کردن نیز

گندم تا کمتر از ۱۳ درصد خشک نمی‌شود.

ب) مقدار پروتئین^۳

در موقع انتخاب گندم برای هر منظوری باید کمیت و کیفیت پروتئین آن تعیین شود. آبیاری در موقع رسیدن گندم سبب کاهش

مقدار پروتئین دانه می‌شود ولی دادن کود ازت در هنگام رسیدن دانه سبب افزایش مقدار پروتئین آن می‌شود.

معمولًا برای تعیین پروتئین از روش کلداخ استفاده می‌شود (فاکتور پروتئین گندم ۵/۷ است) اما از آنجایی که این روش از یکسو

سریع نمی‌باشد و از سوی دیگر مقدار ازت دانه را اندازه‌گیری می‌کند امروزه از متدهای سریع دیگری جهت این منظور استفاده می‌شود.

مثلًا از روش colman که براساس روش دوما کار می‌کند و یا از روش فتومری یا زلنجی استفاده می‌شود.

مقدار پروتئین لازم برای یکسری از فرآورده‌های غلات به شرح زیر است :

فرآورده	درصد پروتئین
ماکارونی	۱۳
کراکر	۱۰ - ۱۱
کیک	۹ - ۹/۵
نان‌های قالبی ^۴	۱۲ - ۱۳
نان‌های تخمیری	۱۲
بیسکویت	۸/۵ - ۱۰/۵
شیرینی‌جات	۸ - ۹

ج) کیفیت پروتئین^۵

علاوه بر تعیین مقدار پروتئین گندم، باید کیفیت پروتئین نیز تعیین شود. برای تعیین کیفیت پخت گندم از روش‌های مختلفی

استفاده می‌شود:

¹.Milling Quality

².Moisture Content

³.protein content

⁴.Pan breads

⁵.Protein Quality

۱- متد زلنی^۱ یا اندازه‌گیری عدد رسوبي:

در روش زلنی ذرات آرد را در استوانه مدرجی که محتوی ايزوپروپانول و اسیدلاکتیک رقیق می‌باشد به حالت معلق درآورده و از روی میزان تنهشین شدن^۲ ذرات در محلول که از روی درجات استوانه مشخص می‌شود کیفیت گلوتن پخت آرد را تعیین می‌کند. هر چه درجه هیدراته شدن ذرات در این محلول بیشتر باشد و به ارتفاع بیشتری دست یابند، گلوتن کیفیت بهتری دارد.

چنان‌چه عدد سدیماناتاسیون بر مقدار درصد پروتئین تقسیم شود عددی حاصل می‌شود که آنرا specific sedimentation value می‌نامند که آن را به عنوان کیفیت گلوتن به کار می‌بریم و از حدود ۳ درصد برای آردهای ضعیف تا ۷۰ درصد برای آردهای قوی متغیر است.

۲ - اندازه‌گیری ویسکوزیته: روش دیگر، امتحان ویسکوزیته می‌باشد که با دستگاه mac Michael Viscosimeter می‌شود.

۳ - آزمون پلشنک^۳:

در این روش گندم را خرد کرده و با سوسپانسیون مخمر آن را مخلوط کرده تا تبدیل به خمیر گردد. خمیر حاصل را به شکل گلوله‌های کوچک در می‌آورند و آن‌ها را در آب با درجه حرارت ثابت غوطه‌ور می‌کنند. بعد از مدتی گلوله‌های خمیر از هم پاشیده می‌شوند. مدت زمان سپری شده از لحظه غوطه‌ور کردن گلوله‌های خمیر در آب تا شروع متلاشی شدن آن‌ها را عدد آزمون پلشنک می‌نامند که این مدت زمان برای گندمهای ضعیف ۳۰ دقیقه و برای گندمهای قوی تا ۴۰۰ دقیقه می‌باشد. این عدد تحت تأثیر هم کیفیت و هم کمیت پروتئین می‌باشد. اگر عدد حاصله را به درصد پروتئین تقسیم کنیم عدد حاصله معیاری از کیفیت گلوتن خواهد بود.

۴ - استفاده از منحنی فارینتوگرام و اکستنسوگرام

ج) اسیدیته چربی^۴

اسیدیته چربی آرد عامل بسیار مهمی در تعیین کیفیت ماندگاری آن است اسیدیته چربی گندم سالم حدود ۲۰ است در حالی که در گندم فاسد این میزان حدود ۱۰۰ و یا حتی بیشتر است که قابلیت ماندگاری آن را به شدت کاهش می‌دهد.

د) خاکستر و فیبر خام^۵

این عوامل هر دو بیشتر در سبوس هستند و بنابراین معرف مناسبی از بازدهی آرد می‌باشند دانه‌های کوچک و چروکیده نسبت به دانه‌های درشت و صاف دارای درصد سبوس بیشتر و در نتیجه مقدار فیبر خام و خاکستر بالایی هستند لذا راندمان آرد حاصله از آن‌ها پایین خواهد بود. فیبر خام گندم ۲-۲/۷ درصد و خاکستر آن حدود ۴-۲/۰ درصد است.

¹. zeleny². sedimentation³. Pelshenke test⁴. Fat Acidity⁵. Crude Fiber and Ash

صدمات وارد به گندم در مزرعه

(الف) بیماریهای قارچی

از دسته این بیماری‌ها می‌توان به زنگ گندم که به وسیله گونه‌های جنس Puccinia ایجاد می‌شود و یا سیاهک گندم که توسط قارچ Tillptia caries ایجاد می‌شود اشاره کرد.

- دانه‌های مبتلا به سیاهک پنهان سبک‌تر از دانه‌های سالم هستند و هنگام تمیز کردن می‌توان آن‌ها را توسط هوادهی یا معلق کردن در هوا از دانه‌های سالم جدا کرد.

(ب) آفات

شامل نماتودها (کرم‌های لوله‌ای) و سن گندم می‌باشد.

سن گندم

این آفت به بوته گندم حمله می‌کند، دانه‌های نرسیده را سوراخ نموده و به همراه خود، آنزیم پروتئولیتیک (پروتئاز بzac) وارد گندم می‌کند و سبب ایجاد نقاط قهوه‌ای رنگ با هاله‌ای سفید به دور آن روی دانه می‌شود. در اثر این عمل الاستیسیته گلوتون کاهش یافته و سبب شل شدن خمیر حاصل می‌شود خمیر حاصل از آرد گندم سن‌زده دارای فعالیت پروتئولیتیکی بالایی است برای رفع این مشکل معمولاً از روش‌های زیر استفاده می‌شود:

- ۱ - افزودن نمک به خمیر
- ۲ - اختلاط گندم سالم و سن‌زده
- ۳ - بخار دادن گندم برای چند ثانیه و یا ۳۰ دقیقه حرارت دادن با دمای 72°C سبب غیرفعال شدن آنزیم سن می‌گردد.
- ۴ - افزایش اسیدیتۀ خمیر؛ معمولاً از اسید‌اسکوربیک استفاده می‌شود. از آنجاییکه pH اپتیمم آنزیم آنزیم پپتیداز سن حدود ۸/۵ است لذا با این عمل جلوی فعالیت این آنزیم گرفته می‌شود.

نکته: اسید آسکوربیک ضمن اسیدی کردن محیط به سبب اکسیده بودن سبب اکسید شدن گروه‌های سولفیدریل (SH) و تبدیل آن‌ها به پیوندهای دی‌سولفید (S-S) می‌شود. در نتیجه باعث افزایش استحکام گلوتون می‌شود.

- ۵ - واحد شرایط کردن گندم در هنگام تولید آرد.

- ۶ - کوتاه کردن زمان تخمیر به جهت انجام پروتئولیز کمتر.

نگهداری گندم

از آن‌جا که دانه گندم موجودی زنده و تنفس‌کننده است بنابراین در نگهداری آن باید نهایت دقت را به ویژه در مورد رطوبت نسبی و دما و نور به کار برد تا حداقل تغییرات نامطلوب را در گندم داشته باشیم. افزایش درجه حرارت غله در طول مدت نگهداری در انبار خودگرمایی نامیده می‌شود که به دو دسته زیر تقسیم می‌گردد.

(الف) خودگرمایی مرطوب

(ب) خودگرمایی خشک

الف) خودگرمایی مروطوب: زمانی که رطوبت غله بیشتر از ۱۷٪ باشد به وجود می‌آید. درجه حرارت غله تا ۵۰ الی ۶۰ درجه سانتی‌گراد زیاد می‌شود.

ب) خودگرمایی خشک: در اثر فعالیت آفات انباری ایجاد می‌شود. درجه حرارت غله حداکثر به ۴۰ درجه سانتی‌گراد می‌رسد. در اثر پدیده خودگرمایی، جوانه و تا حدود زیادی اندوسپرم دانه تغییر رنگ می‌دهد. قوه نامیه بذر کاهش می‌یابد، بازدهی آرد و قابلیت پخت و ارزش ناتوانی به میزان قابل ملاحظه‌ای کم می‌شود. در پدیده خودگرمایی اگر رطوبت غله در سطح بالایی باشد (خودگرمایی مروطوب) به دلیل اینکه غله، دما را به خوبی انتقال نمی‌دهد احتمال فساد یا سوختگی دانه افزایش می‌یابد.

برای جلوگیری از ایجاد پدیده خودگرمایی در غلات در طول دوره نگهداری استفاده از یک سیستم تهویه و جایه‌جایی هوا در انبار ضروری می‌باشد.

هرگاه رطوبت گندم ۱۴ درصد و دما در حدود ۲۰°C باشد تنفس کند می‌باشد ولی با بالا رفتن حرارت و رطوبت، تنفس به شدت تسريع می‌شود. قارچ‌ها می‌توانند در محموله گندمی با رطوبت بین ۱۶-۳۰ درصد رشد نموده و مایکوتوكسین تولید نمایند. در صورت بالا رفتن رطوبت از ۳۰ درصد باکتری‌ها هم قادر خواهند بود روی دانه رشد کنند. این موضوع منجر به فساد، تولید حرارت بیشتر و حتی زغالی شدن گندم می‌شود.

هنگامی که درجه حرارت به ۶۰°C بررسد باکتریها از بین می‌روند با افزایش درجه حرارت حشرات هم فعالتر شده و تنفس حشرات زنده موجود در غله نیز موجب افزایش بیشتر حرارت می‌شود. همچنین حیوانات موزی مثل انواع موش‌ها نیز علاوه بر مصرف بخش زیادی از غلات، باقی‌مانده آن‌ها را نیز به فضولات آلووده می‌کنند.

معمولًاً حداکثر رطوبت را برای انبار کردن دانه‌های سالم اگر به صورت فله یا در کيسه‌های روی هم انباشته و بدون تهویه باشد در ۱۸°C برای ۴ هفته نگهداری، ۱۷ درصد و برای ۶ ماه نگهداری، ۱۵ درصد تعیین نموده‌اند.

این موضوع را باید خاطرنشان کرد که تبادل هوا در میان توده غله آهسته‌تر از غلات کيسه شده است. به سبب افزایش دما و رطوبت نسبی در داخل توده غله به علت تنفس، توده‌های گندم طی مراحل نگهداری باید هواده‌ی شوند این عمل به وسیله FAN و یا به وسیله زیورو را کردن غله انجام می‌شود.

مزایای نگهداری گندم

۱ - جلوگیری از افت کیفیت: با اعمال شرایط ویژه می‌توان کنترل صحیح روی محصول داشت و از بروز واکنش‌های ناخواسته جلوگیری کرد.

۲ - مبارزه با آفات

۳ - مزیت دیگر نگهداری گندم بیشتر از جنبه اقتصادی حائز اهمیت است. به دلیل برداشت یکباره محصول از مزرعه و تقاضای کم و تدریجی به آن از سوی صنایع مصرف‌کننده نیاز به این است که حجم زیادی از محصول را ذخیره و آن را به تدریج و موقع نیاز عرضه نمود.

روش‌های مختلف نگهداری غلات

۱- نگهداری خود به خود:

این روش بیان کننده این واقعیت است که شدت تنفس دانه غله با کم شدن میزان اکسیژن هوا محدود و با حذف آن متوقف می‌شود. در این شرایط فعالیت حیاتی میکروارگانیسم‌های هوایی نیز کاهش می‌یابد. در این روش از انبارهای نگهداری غیرقابل نفوذ به هوا استفاده می‌شود. پس اولین شرط خودنگهداری یا نگهداری خود به خود غله، مسدود و غیرقابل نفوذ بودن سیلو بدن بشه و جنس سیلو باید فلزی و رطوبت دانه کمتر از ۲۰ درصد و حرارت آن نیز ۱۸ درجه سانتی‌گراد باشد.

برای جلوگیری از رشد و فعالیت میکرووارگانیسم‌های بی‌هوایی، رطوبت دانه باید کمتر از ۱۷ درصد باشد. برای آنکه شدت تنفس کاهش پیدا نکرده و اکسیژن موجود در هوای کندو سریع مصرف شود و در نتیجه غلظت گاز CO_2 افزایش باید درجه حرارت دانه نباید خیلی پایین باشد. از طرف دیگر باید اقداماتی معمول داشت که هوای درون کندو از حد و مرز معینی تجاوز نکند زیرا در غیر این صورت دانه فاسد خواهد شد.

۲- ذخیره‌سازی غلات با استفاده از گازهای پرکننده:

گازهای پرکننده، گازهای غیر فعالی هستند که واکنشی با سایر مواد نشان نمی‌دهند. در اثر جایگزین کردن هوا با گازهای پرکننده، تنفس دانه غلات و همچنین فعالیت حیاتی میکرووارگانیسم‌های هوایی متوقف می‌شود. مهمترین گازهای مورد استفاده، گاز ازت و دی‌اکسیدکربن می‌باشد. نگهداری غلات از این طریق علاوه بر مسائل و مشکلات تکنولوژیکی به دلیل غیرقابل نفوذ ساختن کندو از نظر هوا مستلزم هزینه زیادی است.

۳- ذخیره‌سازی غلات از طریق بکارگیری مواد شیمیایی:

در این روش دانه‌های غله را به نسبت مناسبی از اسیدهای آلی از قبیل اسید منوکربنیک، اسید پروپیونیک، اسید فرمیک و اسید سوربیک مخلوط کرده و به صورت مرتکب نگهداری می‌کنند. اسیدهای مذکور به آرامی تجزیه شده و از رشد کپک‌ها و باکتری‌ها جلوگیری می‌کنند. از طرفی این اسیدها باعث متوقف شدن فعالیت حیاتی دانه‌های غله نیز می‌شوند. بدین ترتیب که قوه نامیه بذر را از بین می‌برند. میزان مصرف اسیدهای آلی به رطوبت دانه و مدت زمان ذخیره‌سازی بستگی دارد. این روش مستلزم هزینه و تکنولوژی پیشرفت‌هه می‌باشد، از طرفی با توجه به اثرات خورنده اسیدهای بدنی فلزی سیلو باید با ماده مناسبی روکش داده شود یا از مواد مقاوم به اسید در جنس بدنی داخلی سیلوها استفاده نمود. امروزه به علت مشکلات و خطراتی که مواد شیمیایی برای انسان به وجود می‌آورند. از چنین روشی جهت نگهداری غله برای خوراک دام و طیور استفاده می‌شود.

۴- ذخیره‌سازی غلات با استفاده از اوره

در واقع تاثیر نگهداری این روش مربوط به اوره نبوده بلکه مربوط به آمونیاکی است که از طریق تجزیه آنزیماتیکی اوره توسط اوره‌آز آزاد می‌شود. این فرآیند زمانی اتفاق می‌افتد که رطوبت غله حداقل ۲۰ درصد باشد. احتمال می‌رود که میکرووارگانیسم‌های موجود در غله بتوانند آنزیم اوره‌آز را تولید و اوره را تجزیه نموده و در نتیجه آب مورد نیاز خود را تأمین نمایند. آمونیاک حاصله از تجزیه اوره روی کنترل و تنظیم فرآیندهای حیاتی دانه مستقیماً اثر داشته و علاوه بر آن تاثیر قارچ کشی و تا حدی باکتری کشی دارد. در این روش نیازی به انبار مخصوص و غیرقابل نفوذ از نظر هوا نمی‌باشد زیرا آمونیاک سبکتر از هوا می‌باشد بنابراین قسمت زیادی از گاز آمونیاک در قسمت سطحی و فوقانی توده غله متراکم شده در حالی که قسمت تحتانی تقریباً عاری از آمونیاک می‌باشد.

برخلاف ذخیره‌سازی از طریق بکارگیری اسیدهای آلی در روش نگهداری غله از طریق اوره درجه حرارت به میزان قابل ملاحظه‌ای افزایش می‌یابد. در ضمن برخلاف روش نگهداری شیمیایی، این روش مستلزم تجهیزات و تکنولوژی پیشرفت‌هه نمی‌باشد. رطوبت دانه غله در این روش بایستی بیش از ۲۰ درصد باشد لذا این روش نگهداری ظاهراً کاربرد بیشتری داشته و می‌تواند در مناطقی که رطوبت غله در سطح بسیار بالایی بوده و سیلوهای نگهداری از نظر ظرفیت و جا و همچنین سیستم‌های خشک کردن با محدودیت‌هایی روبرو می‌باشند مورد استفاده قرار گیرد. لازم به ذکر است که این نوع روش نگهداری برای غلاتی که مورد مصرف خوراک حیوانات به ویژه نشخوارکنندگان قرار می‌گیرند کاربرد دارد.

سیلوهای نگهداری گندم

سیستم ایده‌آل برای نگهداری گندم، سلیو می‌باشد. سیلوها از جنس بتن مسلح و یا فلز ساخته می‌شوند و براین اساس به دو نوع تقسیم می‌شوند:

(الف) سیلوهای بتنی

یکی از مهمترین و مقاوم‌ترین روش ذخیره‌سازی غلات استفاده از سیلوهای بتنی می‌باشد. این سیلوها از یک و یا تعداد زیادی مخزن استوانه‌ای و یا چند ضلعی که آن را اصطلاحاً گندو می‌نامند تشکیل شده است.

قطر هر گندو در حدود ۸ الی ۱۲ متر می‌باشد. گندوها به هم‌دیگر مرتبط بوده و در داخل آن‌ها عوامل مختلف به سادگی کنترل می‌شوند. سیلوها مجهر به سیستم پنوماتیک هستند از این رو نقل و انتقال مواد داخل آن‌ها به سهولت صورت می‌گیرد.

مزایا و معایب سیلوهای بتنی

مزایا:

- ۱- طول عمر مفید سیلوهای بتنی بسیار زیاد است.
- ۲- گندم در سیلوهای بتنی به ویژه در مناطق مرطوب به راحتی قابل نگهداری است.
- ۳- ضریب انتقال حرارت در سیلوهای بتنی در حد پایین قرار دارد.
- ۴- اختلاط گندم و سایر غلات در این نوع سیلوها به راحتی صورت می‌گیرد.
- ۵- در مقابل فشار، مقاومت زیادی دارند.

۶- جوندگان به راحتی نمی‌توانند به داخل سیلو نفوذ پیدا کنند در نتیجه محافظت و نگهداری گندم بهتر می‌باشد.

۷- عملیات فومیگاسیون و ضدغونی کردن در سیلوهای بتنی آسان است

۸- تخلیه و بارگیری بسیار سریع و آسان انجام می‌گیرد.

معایب:

- ۱- هزینه سرمایه‌گذاری در این سیلوها بیشتر می‌باشد.
- ۲- زمان ساخت طولانی‌تر است.
- ۳- تعمیر و نگهداری دشوارتر از سایر سیلوها و انبارها می‌باشد.
- ۴- احتمال ایجاد ترک در بدنه در اثر زلزله یا سایر عوامل وجود دارد.

(ب) سیلوهای فلزی

جنس سیلوهای فلزی از فولاد و یا آلیاژهای آلومینیوم است. در کشور ما از این سیلوها برای نگهداری جو، ذرت و غذای دام و طیور استفاده می‌شود. در مناطقی که اختلاف درجه حرارت شب و روز زیاد و رطوبت غله نسبتاً بالا باشد تا جای ممکن نباید از سیلوهای فلزی استفاده کرد مگر اینکه از دستگاههای خنک کننده و هوادهی استفاده شود.

مزایا و معایب سیلوهای فلزی

مزایا:

- ۱- ساخت و نصب سریع و آسان سیلو
- ۲- عدم نیاز به پوشش دیواره داخلی و خارجی

معایب:

- ۱- خوردگی دیواره داخلی و خارجی (برای جلوگیری از ایجاد خوردگی باید به طور منظم و مرتب به آن ضد زنگ زد)
- ۲- تبادل سریع حرارت و احتمال صدمه دیدگی دانه به ویژه در مناطق گرم که درجه حرارت به بیش از ۵۰ درجه سانتی‌گراد می‌رسد.

خشک کردن گندم

در صورتی که رطوبت گندم برداشت شده جهت سیلو کردن بالا باشد لازم است قبل از انبار کردن، دانه خشک شده و به رطوبت مناسب برسد. گندم را با استفاده از هوای گرم و یا رادیاتور، خشک می‌کنند. تبخیر رطوبت به وسیله جریان هوا صورت می‌گیرد. دمای خیلی بالا سبب صدمه دیدن پروتئین می‌شود و در نتیجه کیفیت پخت تنزل می‌یابد.

گندم مورد استفاده جهت تولید آرد هیچ‌گاه نباید در شرایطی خشک شود که درجه حرارت هوا بیش از 66°C و یا درجه حرارت غله بیش از 60°C باشد.

نتیجه مثبت آزمایش جوانه زدن گندم گواه بر این است که کیفیت پخت بر اثر حرارت صدمه ندیده است. در آزمایش دیگر از تترازولیوم استفاده می‌شود.

دانه‌های گندم در تاریکی با این ماده خیسانده می‌شوند چنان‌چه پس از ۲ ساعت رنگ قرمز در انتهای جوانه دانه‌های غلات ظاهر شود دلیل بر وجود آنزیم دهیدروژناز و زنده بودن دانه و عدم ایجاد رنگ قرمز دلیل بر از بین رفتن این آنزیم و زنده نبودن دانه است. ویتاسکوب ابزار مکانیکی است که برای انجام آزمایش تترازولیوم به کار می‌رود.

از سوی دیگر صدمات حرارتی واردہ به پروتئین گندم را از طریق آزمایش کر شدن که میزان پروتئین‌های محلول را می‌سنجد نیز می‌توان تعیین نمود.

روش‌های جستجوی آفات انباری

روش‌های تشخیص آفات انباری به دو دسته مستقیم و غیرمستقیم تقسیم می‌شوند.

روش‌های مستقیم: شامل جستجوی حشرات بالغ و لارو آن‌ها یا مشاهده حشرات مرده در انبار یا گرفتن حشرات و استفاده از دستگاه مکنده می‌باشد که چندان کارآمد نبوده و بنابراین استفاده نمی‌شود.

روش‌های غیرمستقیم: یکی اندازه‌گیری دمای انبار و محتوى بسته‌هاست که هرچه آسودگی بیشتر باشد به دلیل تنفس، دما را بالا می‌برند و روش دیگر اندازه‌گیری نشر دی‌اکسید کربن است.

روش مهم دیگر استفاده از روش اشمن است در این آزمایش دانه غله به وسیله غلتک روی صفحه کاغذ صافی که آغشته به نین‌هیدرین^۱ است فشرده می‌شود. ایجاد لکه ارغوانی روی کاغذ معرف وجود حشره است. از روش‌های دیگر می‌توان به آزمون اشعه ایکس، ماورای بنسن و اسیداوریک اشاره کرد.

آفت‌زدایی :

برای آفت‌زدایی از سه روش فیزیکی، شیمیایی و بیولوژیکی استفاده می‌شود.

الف) روش‌های فیزیکی

این روش‌ها شامل استفاده از هوای سرد با دمای کمتر از 12°C و یا هوای گرم 60°C به مدت ۱۰ دقیقه می‌باشد. به کارگیری این روش محدود است زیرا دمای بالا موجب خشکشدن و شکنندگی و آسیب‌های فیزیکی دانه می‌گردد و یا روش‌های مکانیکی مثل انتقال گندم به روش پنوماتیک که سبب نابودی لاروها می‌شود اما بر روی آفت بالغ تأثیری ندارد.

¹.Ninhydrin

لکته: یک روش بسیار مهم استفاده از دستگاه انتولیتر^۱ می‌باشد که با نیروی گریز از مرکز سبب نابودی آفات می‌شود.

ب) روش‌های شیمیایی

این دسته از مواد که به شکلهای قرص، گاز و مایع یا پودر استفاده می‌شود^۲ خود به دو دسته کلی تقسیم می‌شوند.

(الف) موادی که از طریق پوستی مؤثر هستند: مثل مالاتیون، دیازینون و بهترین آن‌ها یعنی پیرتروم^۳

(ب) موادی که از طریق تنفس اثر می‌گذارند: متداول‌ترین حشره‌کش مورد استفاده فسفین یا فستوکسین می‌باشد. اکسید اتیلن و اسید هیدروسیانیک نیز از این دسته هستند.

نمونه‌برداری از گندم برای ارزیابی:

برای آزمون کنترل کیفیت و ارزیابی اقتصادی لازم است از گندم نمونه برداری شود.

یکی از متداول‌ترین روش‌ها برای نمونه‌برداری از گندم استفاده از نیزه‌های مخصوص یا بمبو می‌باشد که از دو لوله مخروطی شکل بلند که یکی از آن‌ها در داخل دیگری قرار گرفته است تشکیل شده‌اند.

بعد از نمونه‌برداری بسته به موارد مختلف آزمون‌های متفاوتی بر روی نمونه برداشت شده انجام می‌دهند که یکی از مهم‌ترین آن‌ها آزمون درصد اختلاط گونه‌های گندم است که قبل از آردسازی برای تنظیم فرایند و پیش‌بینی نوع آرد حاصله ضروری است.

آسیاب کردن گندم^۳

آسیاب کردن گندم یک عمل فیزیکی است و منظور از این عمل جدا کردن پوسته و جوانه از اندوسپرم و تبدیل اندوسپرم به آرد می‌یابند فرایند آسیابانی از دیدگاه تکنولوژیکی به شرح زیر می‌باشد:

(الف) به وجود آوردن پوسته‌ای سفت، لاستیکی و چرمانند

(ب) جداسازی پری‌کارپ (اولین پوسته) و تستا (دومین پوسته)

(ج) جداسازی جوانه و لایه آلون از اندوسپرم

(د) پوک و تردکردن اندوسپرم

(ه) ریزونرم کردن اندوسپرم و به وجود آوردن آرد‌هایی با ویژگی‌های مختلف

(و) تنظیم رطوبت آرد به منظور راحت‌الک‌کردن آن

به طور کلی در فرایند آسیاب کردن اولین پوسته، دومین پوسته، جوانه و تملی یا قسمتی از لایه آلون به عنوان سبوس جدا می‌شوند آسیابانی دارای مراحلی به شرح زیر است :

۱ - انتخاب گندم

۲ - بوخاری و تمیز کردن

۳ - مشروط کردن

۴ - آسیاب کردن

¹. Entoletter

². pyrethrum

³. Wheat Milling

۵ - بسته‌بندی و نگهداری آرد تولید شده.

۱ - انتخاب گندم:

گندم مصرفی برای تهیه آرد باید دارای بازده آرد بالا باشد، تمیز و سالم بوده و امکان تهیه آردی با خواص فیزیکی مناسب جهت تولید محصولی خاص از آن وجود داشته باشد.

۲- تمیز کردن گندم^۱

گندمی که وارد آسیاب می‌شود حاوی ناخالصی‌هایی است که در مزرعه در طی نگهداری و حمل و نقل و یا به طور تصادفی به آن وارد شده‌اند این ناخالصی‌ها شامل بذر علف‌های هرز، دانه‌های سایر غلات، بقایای گیاهی، فضولات جانوری، مواد فلزی و ناخالصی‌های دیگر می‌باشند.

این مواد زائد را افت^۲ می‌نامند و به بیان دیگر عبارتند از کلیه اجزای یک نمونه گندم که جز دانه‌های بی‌عیب و نقص گندم نباشند.

عملیات تمیز کردن در قسمتی از آسیاب انجام می‌شود که در بریتانیا به نام **Screening room** و در امریکا **cleaning house** شناخته می‌شود.

• در بوجاری مقدماتی، تمام مواد خارجی یا افت غیرمفید حذف می‌شوند درحالی که در بوجاری اصلی افت مفید تفکیک و خارج می‌گردد.

ناخالصی‌هایی مثل گل، خاک و پرز که به دانه گندم می‌چسبند، به وسیله شستشو برطرف می‌شوند و یا در اثر برسزنی خشک از گندم کنده می‌شوند.

برای شستشوی گندم آن را در آب غوطه‌ور می‌کنند. برای این کار حدود ۱ لیتر آب برای هر کیلوگرم گندم به کار می‌رود سپس توسط سانتریفوژی به نام ویزر^۳ آب اضافی آن را جدا می‌کنند. در طی این فرایند دانه گندم ادرصد رطوبت جذب می‌کند. هر چند ممکن است این روش برای دانه‌های خشک مناسب باشد اما شستشوی گندم امروزه تقریباً منسوخ شده است. در مواردی که دانه‌ها تمیز بوده و نیازی به شستشوی مرطوب نداشته باشند، گرد و خاک سطحی و سایر مواد سبک توسط جریان هوا با شدت‌های متفاوتی به خارج پرتاب می‌شوند. دستگاه روتوبکتور از انواع مدرن دستگاه برسزنی - هوادهنده گندم است.

جداسازی ناخالصی‌های گندم بر اساس خصوصیات فیزیکی ذیر:

۱ - اندازه

۲ - ثقل و پیزه

۳ - شکل

۴ - خصوصیات طبیعی

۵ - مقاومت در برابر جریان هوا

۶ - رنگ

^۱. Wheat Cheaning

^۲. Besatz or dockage

^۳. whizer

۱- اندازه^۱:

در سیستم جداسازی براساس اندازه از دستگاه‌های الک^۲ استفاده می‌شود. در این روش ناخالصی‌های بزرگتر یا کوچکتر از دانه گندم را بهوسیله غربال‌های فلزی جدا می‌کنند. هرچه بذر گردتر و به شکل کروی نزدیک‌تر باشد مثل کلزا و نخود از گندم راحت‌تر جدا شده و هر چه کشیده‌تر باشد مثل یولاف عمل جداسازی سخت‌تر می‌شود. جنس الک‌ها می‌تواند از فولاد، مس و یا برنج باشد. الک‌ها به صورت مورب نگه داشته می‌شوند و دارای حرکت رفت و برگشتی و یا دورانی هستند.

- دانه ذرت که بزرگ‌تر است و نیز دانه‌های کوچک‌تر را بهوسیله الک از گندم جدا می‌کنند.

۲- ثقل ویژه^۳:

جداسازی براساس وزن مخصوص زمانی است که دانه‌های ناخالصی هم اندازه با دانه گندم باشد اما وزن آن‌ها متفاوت است.

۳- شکل^۴:

درجاداسازی ناخالصی‌ها با استفاده از الک کلیه ناخالصی‌ها از گندم جدا نمی‌شود و ممکن است ناخالصی‌هایی مثل جو، چاودار، یولاف و ... که اندازه یکسانی با دانه گندم دارند باقی بماند در چنین حالتی جداسازی براساس شکل امکان‌پذیر می‌باشد. ناخالصی‌ها و ذرات بلندتر و یا کوتاه‌تر از دانه گندم که قطرشان مشابه گندم است را می‌توان بهوسیله صفحات دندانه‌دار و استوانه‌های جداکننده به نام تریور^۵ از گندم جدا نمود. سطح این دیسک‌ها دارای فرورفتگی‌هایی است که عمق آن‌ها به اندازه‌ای می‌باشد که فقط برای جاگرفتن ناخالصی‌ها کفایت می‌کند. با این روش ناخالصی‌هایی مثل یولاف و جو که طویل‌تر از گندم هستند جدا می‌شوند.

- تریوری که جهت حذف علف‌های هرز به کار می‌رود در سطح داخلی خود فرورفتگی‌های کمتری نسبت به دانه گندم دارد. دستگاه بعدی سیاه دانه‌گیر یا Helter Skelter است. اساس این روش بر تفاوت سرعت سقوط اجرام کروی یا بیضوی در یک مارپیچ است. اجسام کروی مثل بذر علف‌های هرز در هنگام سقوط سرعت بیشتری گرفته در نتیجه در شعاع بزرگ‌تری به پایین می‌غلطند اما اجسام بیضوی مثل گندم در خط نسبتاً مستقیمی به پایین سقوط می‌کنند.

۴- خصوصیات طبیعی^۶:

گاهی اوقات قطعات فلزی در محموله وجود دارد که ممکن است به سیستم آسیابانی نظیر غلتک‌ها آسیب برسانند و یا حتی با ایجاد جرقه باعث آتش‌سوزی شود در این سیستم در مسیر عبور گندم آهنرباهای قوی کار گذاشته می‌شوند و به این ترتیب قطعات فلزی جذب آهنربا شده و از محصول حذف می‌شوند.

ناخالصی‌هایی نظیر دانه‌های سیر به دلیل اینکه دارای بافت نرمتری نسبت به گندم هستند به سهولت توسط اشیاء نوک‌تیز سوراخ شده و بر این اساس قابل جداسازی هستند لذا برای این منظور توده گندم را از روی یکسری غلتک‌های خاردار عبور می‌دهند که دانه‌های سیر توسط این خارها از دانه‌های گندم حذف می‌شوند.

^۱.Size^۲. Sereen^۳. Specific gravity^۴. Shape^۵. Terieur^۶. Natural Peculiarity

۵- مقاومت در برابر جریان هوا^۱:

ناخالصی‌هایی که از گندم سبک‌تر هستند و سطح بیشتری نسبت به آن دارند مانند پوسته دانه‌ها و گرد و غبار همراه گندم در این مرحله جدا می‌شوند. آسپیراتور^۲ دستگاهی است که از آن برای جدا کردن ذراتی که سرعت جدی کمتر از گندم دارند استفاده می‌شود. سرعت حد به وزن ذرات و نسبت سطح به حجم بستگی دارد. بنابراین سرعت حد ذرات فشرده یا کروی بیشتر از سرعت حد ذراتی است که دارای سطح متخلخل هستند. در این روش از جریان هوای بالا برند استفاده می‌کنند. سرعت جریان هوا طوری تنظیم می‌شود که ذراتی که سرعت حد زیادی دارند سقوط می‌کنند ولی ذراتی که سرعت حد کمتری دارند به سمت بالا رانده می‌شوند. آسپیراتور دستگاهی است که کاربرد گسترده‌ای دارد از جمله کاربردهای آسپیراتور می‌توان به موارد زیر اشاره کرد.

الف) گردوغبار را جدامی کند.

ب) مواد را جابه‌جا و تفکیک می‌کند.

ج) هوا را می‌مکد.

د) بازده سایر دستگاه‌ها را افزایش می‌دهد.

به‌طورکلی آسپیراتور جهت تمیز و پاک‌کردن ناخالصی‌ها در سیلو و آسیاب به کار می‌رود.

- اساس کار دستگاه‌هایی مثل دستگاه جدا کننده بر حسب وزن مخصوص، میزبانی، شن‌گیر خشک و دستگاه تعليق در هوا (آسپیراتور) تفاوت میان وزن مخصوص گندم و ناخالصی‌های آن است. براین اساس سقوط یک ذره در هوا آرام و ساکن بستگی به وزن مخصوص آن دارد.

۶- رنگ:

دستگاه الکتریکی تفکیک براساس رنگ یکسری سلول‌های فتوالکتریک دارد که می‌تواند مواد را با رنگ‌های مختلف از هم جدا کند. عیوب این روش ظرفیت کم دستگاه می‌باشد.

- از دستگاه‌های دیگر می‌توان به جداکننده الکترواستاتیکی که ناخالصی‌ها را براساس تفاوت هدایت الکتریکی جدا می‌کنند و دستگاه آهن‌گیر^۳ که از چند آهن‌بای برای جدا کردن ذرات احتمالی آهن در داخل غله استفاده می‌کند، اشاره کرد.
- هیچ دستگاهی به جز جداکننده بر حسب وزن مخصوص قادر نیست به تنهایی همه ناخالصی‌ها را جدا کند.
- کل مواد زائد حاصل از غربال کردن چیزی در حدود ۱-۱/۵ ادرصد وزن مواد ورودی است.

هرگاه دانه‌های خشک گندم جایجا شوند مقداری گرد و غبار در فضای رها می‌شود. بدین ترتیب فضای سیلوهای گندم بسادگی غبارآلوده می‌شود و ممکن است شرایط برای احتراق فراهم شود برای این منظور از سیستم انتقالی به نام سیمپورتر استفاده می‌شود.

۳- مشروط کردن^۴

هدف از وجود شرایط کردن یا نمی‌زنن، بهبود شرایط فیزیکی دانه گندم برای آسیاب کردن می‌باشد. به این ترتیب عمل جدا شدن پوسته از اندوسپرم تسهیل شده و هم‌مان با این عمل شرایط پخت نیز بهبود می‌یابد. وجود شرایط کردن در برگیرنده دو منظور است:

¹. Air Resistance

². Aspirator

³. Magnet Separator

⁴. Conditioning

- ۱- تنظیم رطوبت متوسط توده گندم
- ۲- تنظیم رطوبت ذر هر دانه گندم

در هنگام مشروط کردن همگام با افزایش رطوبت گندم، سبوس سفت‌تر و شکنندگی آن کمتر می‌شود، اندوسپرم نرمتر و شکنندگی بین سبوس و اندوسپرم کمتر می‌شود.

جدا شدن پوسته از دانه در طی این عمل سریع‌تر و راحت‌تر می‌شود و سفت شدن و محکم شدن پوسته سبب کاهش شکنندگی آن خواهد شد در نتیجه از خرد شدن ذرات جلوگیری می‌شود.
عوامل مهم در مشروط کردن گندم، دما، رطوبت و زمان می‌باشند.

الف) رطوبت:

عموماً رطوبت محصول آسیاب شده کمتر از رطوبت گندمی است که به آسیاب وارد شده زیرا در حین آسیاب کردن مقداری رطوبت از محصول تبخیر می‌شود این میزان معمولاً در حدود $1-2/5$ درصد است. رطوبت مطلوب در محصول نهایی آرد حدود ۱۴ درصد است. گندمهای سخت در هنگام آسیاب کردن باید رطوبتی حدود $17-18$ درصد و گندمهای نرمتر رطوبتی معادل $15-16$ درصد داشته باشند.

اگر مقدار رطوبت گندم در حد مطلوب برای آسیاب کردن نباشد برای مشروط کردن آن مقداری آب به گندم اضافه می‌شود و اگر مقدار رطوبت بیش از حد مطلوب باشد آنرا خارج می‌کنند. لایه‌های خارجی سبوس به سرعت رطوبت را جذب می‌کنند اما غشا که نسبتاً غیرقابل نفوذ است مانع از تراوش رطوبت از سبوس به اندوسپرم می‌شود. آبگیری در پوسته گندمهای سخت سریع‌تر از گندمهای نرم انجام می‌شود که علت آن نازک بودن پوسته این گندمهای نرم آب را با دو برابر سرعت بیشتر نسبت به گندمهای سخت جذب می‌نماید که علت این امر تراکم و فشردگی بافت گندمهای سخت است.

ب) دما:

در واحد شرایط کردن، حرارت به دو منظور زیر به کار می‌رود.

- ۱- برای شتاب بخشیدن به انتقال رطوبت در دانه گندم
- ۲- برای ایجاد اثرات مفید در کیفیت پخت آرد.

منظور اول زمانی حاصل می‌شود که درجه حرارت گندم زیر 46°C باشد که این عمل واحد شرایط کردن گرم نامیده می‌شود.

برای تأمین هدف دوم درجه حرارت گندم باید بالاتر از 46°C باشد که این عمل واحد شرایط کردن داغ نامیده می‌شود.

هر چه دما بالاتر باشد زمان خواب یا استراحت کوتاه‌تر و هر چه دما پایین‌تر باشد زمان خواب طولانی‌تر است.

ج) زمان:

هرگاه مخلوطی از گندمهای نرم و سخت آسیاب شوند رطوبت دانه‌ها باید به طور متوسط در حد $16/5$ درصد تنظیم شود و زمان خواب دانه نیز بر مبنای دانه‌های سخت‌تر محاسبه می‌شود.

عموماً گندمهای سخت به مدت زمان و رطوبت بیشتری نسبت به گندمهای نرم نیاز دارند. گندمهای سخت به مدت ۱۰ الی ۳۶ ساعت در سیلوهای متعادل کردن نگهداری می‌شوند در حالی که گندمهای نرم به مدت زمان ۴ تا ۶ ساعت در این مرحله نیاز دارند. البته گندم دوروم که جزء گندمهای بسیار سخت می‌باشد و جهت تولید سمولینا برای فرآورده‌های خمیری مورد استفاده قرار می‌گیرد از این قاعده مستثنی می‌باشد و عملیات متعادل کردن رطوبت برای این گندم کوتاه‌تر بوده و کمتر از ۶ ساعت می‌باشد. عملیات واحد

شرایط کردن گندم‌های مختلف به طور جداگانه صورت می‌گیرد و اگر نیاز به مخلوط کردن گندم‌ها باشد پس از پایان این مرحله، عمل اختلاط صورت می‌گیرد.

* مطلوب‌ترین حالت توزیع رطوبت برای گندم ورودی به آسیاب آن است که سبوس کمی مرتبط‌تر از اندوسپرم باشد.

روش‌های مشروط کردن گندم

۱- اختلاط گندم‌ها :

چنان‌چه گندم‌های مرتبط و خشک را در هم بیامیزیم و به همان حال بگذاریم، رطوبت از دانه‌های مرتبط‌تر به دانه‌های خشک‌تر منتقل می‌شود.

معایب این روش:

الف) مدت زمان انجام این کار بسیار طولانی است.

ب) گندم‌های مورد استفاده در این روش حتماً باید از لحاظ سختی ویژگی یکسانی داشته باشد و اگر گندم‌های مختلف با کیفیت‌های متفاوت مورد استفاده شود عمل متعادل شدن به خوبی صورت نخواهد گرفت.

۲- مشروط کرن سرد :

برای افزایش رطوبت گندم خیلی خشک، می‌توان به مقدار لازم آب سرد به آن اضافه کرد. این عمل بین یک تا سه روز طول می‌کشد. در واجد شرایط کردن سرد با به کار بردن مواد فعال در سطح (سورفتکت) یا بی‌کربنات سدیم در غلظت کم می‌توان تراویش رطوبت به داخل دانه را تشديد کرد.

نکته: اگر آب اضافه شده سرد باشد به علمیات اصطلاحاً "tempering" و اگر گرم باشد به آن "Conditioning" گفته می‌شود.

۳- واجد شرایط کردن گرم :

برای جلوگیری از تأخیر یک تا سه روزه مشروط کردن سرد می‌توان گندم مرتبط را به مدت ۱-۱/۵ ساعت در حرارت 46°C به طریق گرم مشروط کرد.

۴- واجد شرایط کردن داغ^۲:

در این روش از دمای 60°C استفاده می‌کنند. کنترل این روش بسیار مشکل است.

۵- واجد شرایط کردن با بخار:

این روش بسیار سریع می‌باشد و از نظر انتقال رطوبت به داخل دانه‌ها به مراتب مناسب‌تر از سایر روش‌ها است.

نکته: در صورت استفاده از آب گرم یا بخار آب، بخشی از گلوتن و دناتوره می‌شود. چنین گلوتنی قابلیت کشش خود را تا حدی از دست خواهد داد و خصوصیات پخت را تحت تأثیر قرار می‌دهد.

¹.Cold Conditioning

².Warm Conditioning

³.Hot Conditioning

۴- آسیاب کردن گندم

آرد گندم محصولی است که از سائیدن یا آسیاب کردن دانه گندم معمولی تهیه می‌شود، به طوری که مقداری از سبوس و جوانه‌اش جدا و ماقی تا درجه نرمی مناسبی خرد می‌شود.

اندازه ذرات اندوسپرم در آرد خوب باید حدود ۱۴۰ میکرون باشد.

اندوسپرم خرد شده را آرد اطلاق می‌کنند و جوانه و سبوس و ماقی اندوسپرم که به آن‌ها چسبیده‌اند محصول جانبی هستند. در قدیم از آسیاب‌های چکشی^۱ برای آرد کردن گندم استفاده می‌شد. در این روش جدا کردن آرد و سبوس به دلیل یکسان بودن

اندازه‌شان عملی نیست. همچنین جوانه وارد آرد می‌شود و همین عامل به شدت کیفیت آرد را کاهش می‌دهد.

امروزه برای آسیاب کردن گندم از روشی که ترکیبی از بریدن، خراشیدن و خرد کردن است، استفاده می‌شود. انجام این روش با استفاده از آسیاب‌های غلتکی^۲ میسر شده است.

در آسیاب کردن سه فرآیند اساسی وجود دارد که شامل موارد زیر است :

(الف) ساییدن:

خرد کردن دانه گندم به نحوی که اجزای آن تا حدی از هم جدا شوند.

(ب) الک کردن:^۳

طبقه‌بندی کردن مخلوط‌هایی از ذرات که اندازه‌های متفاوتی دارند.

(ج) تصفیه:

جداسازی مخلوط ذرات سبوس و اندوسپرم با توجه به سرعت حد آن‌ها به وسیله جریان هوا.

طی این مراحل جدا کردن پوسته کاز مشکلی است زیرا لایه خارجی آن ترد و شکننده و لایه داخلی محکم و چسبیده به اندوسپرم می‌باشد اما جدا کردن جوانه کار ساده‌تری است به دلیل این که محتوی مقادیر زیادی چربی است که سبب نرم شدن و پهن شدن آن در اثر وارد کردن نیرو می‌شود.

فرایند آسیاب غلتکی و مدرن برای تهیه آرد را فرایند نرم کردن تدریجی می‌نامند زیرا دانه گندم و اجزای آن در مراحل متواال ساییده شده و در همه مراحل از آسیاب‌های غلتکی استفاده می‌شود. محصولی که از هر مرحله ساییدن حاصل می‌شود شامل مخلوطی از ذرات درشت، متوسط و ریز است که مقداری از آنرا آرد تشکیل می‌دهد بنابراین پس از هر مرحله ساییدن یک مرحله الک کردن وجود دارد.

مراحل ساییدن در سه سیستم دسته‌بندی می‌شود که شامل خرد کردن، خراشیدن و نرم کردن است.

سیستم خرد کننده^۴:

این سیستم شامل چهار یا پنج مرحله خرد کردن یا ساییدن در آسیاب غلتکی است که پس از هر بار ساییدن یک مرحله غربال کردن وجود دارد. تعداد غلتک‌های مورد استفاده در این سیستم بستگی به نوع گندم مورد استفاده و درصد استخراج آرد تولیدی دارد.

^۱.Hammer milling

^۲. Roller milling

^۳. Sieving

^۴. Break rolls

به طور کلی هرچه تعداد غلتک‌ها بیشتر باشد، آرد روشن‌تری استحصال می‌شود و نشاسته کمتر صدمه می‌بیند. در اولین خردکننده هدف شکافته شدن دانه کامل گندم و در خردکننده‌های بعدی هدف جدا شدن اندوسپرم از سبوس است.

آسیاب‌های غلتکی خردکننده به صورت یک جفت غلتک هستند که در انگلستان به صورت شیبدار و در امریکا به حالت افقی نصب می‌شوند. جهت چرخش غلتک‌ها سریع‌تر از دیگری می‌چرخد. اختلاف سرعت در غلتک آسیاب‌های غلتکی خردکننده به نسبت $2/5$ به 1 است. یعنی غلتک بالایی سریع‌تر از غلتک پائینی حرکت می‌کند.

تمام سطح غلتک‌های خردکننده شیبدار است و موقع حرکت با ایجاد نیروی برشی^۱ دانه را خرد می‌کنند. این شیارها به صورت مارپیچی در طول غلتک امتداد یافته‌اند. هنگامی که غلتک‌ها می‌چرخند شیارها در مقابل هم قرار گرفته و باعث خردشدن دانه‌ها می‌شوند.

حالت مارپیچی قرارگرفتن شیارها روی یک جفت غلتک این مزیت را دارد که از بسته شدن و قفل کردن غلتک‌ها حین کار جلوگیری می‌کند. تعداد شیارها در سیستم خردکننده در بین غلتک‌های اولیه تا غلتک‌های نهایی رفته‌رفته افزایش می‌یابد. ماده خرد شده که غلتک را ترک می‌نماید Break chop نامیده می‌شود و وارد غربال‌ها می‌گردد.

مواد باقیمانده بروی غربال، وارد غلتک خردکننده بعدی می‌شود. این غلتک‌ها مثل غلتک‌های اولی هستند با این تفاوت که فاصله آن‌ها از هم کمتر می‌باشد.

در ضمن عمل غربال‌ها ذرات عمده‌ای به دو دسته تقسیم می‌شوند. بخشی که اندازه بزرگتر از ذرات آرد دارد و به آن Break middling می‌گویند و بخشی از اندوسپرم که تحت تأثیر عمل غلتک‌های خردکننده به صورت آرد درآمده و اصطلاحاً به آن Break Flour می‌گویند.

ایده‌آل‌ترین دما جهت اولین خردکردن دانه 25°C است. اندوسپرم به شکل ذرات درشت (خالص و یا آغشته به سبوس و جوانه) از سیستم خردکننده به دست می‌آید.

سمولینا از گندم دوروم به دست می‌آید. محصول مشابهی که از تریتیکوم کمپکتوم و یا تریتیکوم ولگار بدست می‌آید فارینا نام دارد.

تصفیه:

از دستگاه پیوریفاير برای درجه‌بندی ذرات حاصل از غلتک‌های خردکننده استفاده می‌شود و به وسیله هوا این ذرات را از هم جدا می‌کنند. ذرات خیلی سبک و عاری از جوانه در قسمت پائین الک و جوانه و پوسته متصل به اندوسپرم بر روی سطح الک باقی می‌مانند. اساس کار دستگاه تصفیه‌کننده جداسازی مواد براساس ابعاد، درشتی و ریزی و نیز وزن مخصوص است. اگر بخواهیم جداسازی براساس اندازه باشد جریان هوا باید ثابت باشد و اگر بخواهیم براساس وزن مخصوص باشد شدت جریان هوا را تغییر می‌دهیم. در این دستگاه‌ها درشت‌ترین الک در قسمت زیرین و ریزترین الک‌ها در قسمت فوقانی قرار دارد.

سیستم خراشند^۲:

این مرحله شامل دو تا چهار مرحله ساییدن است. تفاوت این غلتک‌ها با غلتک‌های خردکننده در این است که سطح استوانه آن‌ها دارای شیارهای بسیار ریزی است.

¹. Shear force

². scratch rolls

هدف این سیستم این است که اندوسپرم از سیوس تراشیده شود بدون این که مقادیر زیادی از مواد نرم ایجاد گردد و هدف دیگر این است که ذرات بسیار بزرگ سمولینا را کوچک‌تر کند. شیارهای این سیستم بسیار ظرفی‌تر از شیارهای غلتک‌های خردکننده است.

سیستم غلتک‌های نرم کننده^۱:

این سیستم شامل هشت تا شانزده مرحله ساییدن است. از غلتک‌های نرم کننده برای خرد کردن اجزای دانه استفاده می‌شود اما سطح این غلتک‌ها صاف و به ندرت کمی زبر می‌باشد. اختلاف سرعت بین دو غلتک و نیز فاصله بین دو غلتک کم است. موادی که به این غلتک‌ها وارد می‌شوند عبارتند از سمولینا، Dunst و Middling.

غلتك‌های نرم کننده در دو نوع نرم و زبر ساخته می‌شوند. زبری و نرمی در رابطه با سطح غلتک نبوده چرا که سطح اکثر آن‌ها صاف می‌باشد بلکه مربوط به فاصله غلتک‌ها است. یعنی اگر فاصله غلتک‌ها کم باشد ذرات نرم تولید نموده و به آن غلتک نرم گفته می‌شود و اگر فاصله غلتک‌ها زیاد باشد ذرات درشت تولید کرده و به آن غلتک زبر می‌گویند.

غلتك زبر برای یکنواخت کردن اندازه ذرات اندوسپرم مورد استفاده قرار می‌گیرد و پس از آنکه ذرات از غلتک‌های زبر عبور نمود و یکنواخت شد آنگاه از غلتک‌های نرم عبور داده می‌شود تا تبدیل به آرد گردد.

محصول خارج شده از غلتک‌های نرم به وسیله الک‌ها براساس اندازه طبقه‌بندی می‌شوند و قسمت‌هایی که به اندازه کافی نرم شده‌اند و به صورت آرد درآمده‌اند جدا شده و ذرات درشت‌تر به غلتک‌های نرم کننده برگردانده می‌شوند.

نکته: مهم در این رابطه این است که فشار غلتک‌های نرم کننده می‌باشی در حد مطلوب باشد در غیر این صورت به ذرات و گرانول‌های نشاسته آسیب وارد می‌نماید.

آسیاب کردن گندم دوروم:

مدت زمان عمل مشروط کردن در گندم دوروم برای ماکارونی‌سازی کمتر می‌باشد. هم‌چنین در این مورد تعداد دستگاه‌های خردکننده بیشتر از کارخانه آرد است و غلتک‌های نرم کننده نیز وجود ندارند. قطر غلتک‌های خردکننده دوروم کمتر از غلتک‌های آرد است. برای این‌که آرد کمتری بوجود آید و سمولینای بیشتری تولید شود باید دستگاه‌ها آرام‌تر و با بازده کمتری کار کنند. در واقع آن‌چه که از غلتک‌های خردکننده خارج می‌شود همان محصول نهایی است که ذرات اندوسپرم یکنواختی به نام سمولینا می‌باشد. ساختار شیشه‌ای گندم دوروم سبب می‌شود که به راحتی بتوان از این گندم سمولینا تهیه نمود. سمولینا ذراتی با ابعاد ۳۵۰-۱۵۰ میکرومتر می‌باشد.

سیستم الک کردن در آسیاب تولیدکننده سمولینا با آسیاب‌های تولیدکننده آرد نیز تفاوت دارد در آسیاب‌های تولیدکننده سمولینا الک‌های طبقه‌ای کمتر به کار می‌رود و بیشتر از الک‌های نوسانی استفاده می‌شود.

درجه استخراج آرد^۲:

درصد استخراج عبارتست از وزن آرد حاصل از ۱۰۰ قسمت گندم تمیز شده و بدون ناخالصی. دانه گندم حاوی حدود ۸۲ درصد اندوسپرم نشاسته‌ای سفید است بنابراین عملاً با توجه به محدودیت‌های مکانیکی، حد استخراج آرد سفید در حدود ۷۵ درصد است.

^۱. Reduction Rolls

^۲. Extraction rate

با افزایش درجه استخراج، آرد تیره‌تر، زبرتر و حاوی مقدار بیشتری پروتئین، املاح، ویتامین‌ها، فیبر و اسیدفتیک است و بر عکس آرد با درجه استخراج پایین، نرم‌تر، سفید‌تر، دارای مقدار املاح و پروتئین کمتر و مناسب برای تولید فرآورده‌های صنعتی می‌باشد.

نکته: درجه استخراج رابطه مستقیمی با تیره شدن رنگ آرد دارد.

اصلًا آرد را بر مبنای خاکستر طبقه‌بندی می‌کنند، املاح معدنی در لایه آرون و پوسته دانه بیشتر از اندوسپرم نشاسته‌ای آن است بنابراین از روی میزان خاکستر آن می‌توان پی برد که آرد، بیشتر از کدامیک از لایه‌ها تشکیل شده است.

در ایران غالباً چهار نوع آرد به شرح زیر تولید می‌شود:

۱- آرد کامل با درصد استخراج ۹۵-۹۷ درصد برای نان سنگ،

۲- آرد سبوس گرفته با درصد استخراج ۸۷/۵ درصد برای نان‌های لواش و تافتون

۳- آرد ستاره با درصد استخراج ۷۸ درصد برای نان بربری و انواع باگت

۴- آرد نول با درصد استخراج ۷۲ درصد برای مصارف صنعتی.

نگهداری آرد:

در طی زمان نگهداری، آرد دستخوش تغییرات وسیعی قرار می‌گیرد. در این مدت اجزای تشکیل‌دهنده آرد به خصوص لیپیدها، گلوتن (پروتئین) و آنزیم‌ها تغییر می‌کنند. مجموع این تغییرات باعث رسیدن آرد می‌شود.

در اثر رسیدن آرد، کیفیت و عمل آوری آن بهبود می‌یابد.

تغییرات گلوتن رابطه نزدیکی با تغییرات لیپیدها دارد.

با افزایش زمان نگهداری، مقدار اسیدهای چرب غیراشباع آزاد زیاد می‌شود که این امر به سبب عمل آنزیم لیپاز می‌باشد که بستگی به درجه حرارت محیط دارد در نتیجه عدد اسیدی آرد افزایش می‌یابد.

در اثر عمل آنزیم لیپوکسی زنان اسیدهای چرب غیراشباع اکسید شده و تبدیل به هیدروپراکسید می‌شوند، در هنگام تجزیه هیدروپراکسید، اکسیژن آزاد می‌شود که گروه سولفیدریل (SH) گلوتن را اکسید نموده و پیوندهای دی‌سولفید به وجود می‌آیند.

به طور کلی بین فساد لیپیدها و رسیدن آرد رابطه مستقیمی وجود دارد.

آرد در تابستان به علت بالا بودن درجه حرارت محیط سریع‌تر می‌رسد و گلوتن زودتر سفت می‌شود. در تابستان عمل رسیدن می‌تواند در زمانی در حدود ۳-۵ روز انجام شود ولی در زمستان این کار حداقل به ۱۰ روز زمان نیاز دارد. بنابراین وقتی حرارت و رطوبت بالا رود آرد سریع‌تر می‌رسد.

از طرف دیگر رسیدن آرد به تهويه نيز بستگي دارد. آرد در محبيطي که تهويه آن به خوبی انجام شود زودتر می‌رسد.

حمل و نقل آرد بهوسيله نقاله‌های پنوماتيك بدلليل هواهدي، سبب تسريع رسيدن آن می‌شود.

تغییر دیگري که در طی نگهداري آرد اتفاق می‌افتد، تنفس است. در اين مدت گلوکز موجود در آرد تحت تأثير اکسیژن هوا قرار گرفته و تبدیل به گاز دی‌اکسیدکربن و آب می‌شود به این جهت آرد انبار شده کاهش وزن پیدا می‌کند.

رطوبت مطلوب برای انبار کردن با توجه به طول مدت نگهداري و رطوبت نسبی و دماي محبيطي تعين می‌شود.

اگر آرد ظرف چند هفته به مصرف برسد، با رطوبت ۱۴ درصد می‌تواند نگهداري شود ولی در مدت زمان طولاتي تر نگهداري، در رطوبت بيش از ۱۳ درصد موجب كيک زدگي و فساد آرد می‌شود.

در رطوبت كمتر از ۱۲ درصد نيز خطر اکسیداسيون چربی‌ها و ايجاد فساد افزایش می‌يابد.

هر قدر که درجه حرارت بيشتر شود و يا درجه استخراج آرد بيشتر باشد، سرعت افزایش اسیديته بيشتر می‌شود بنابراین عمر

نگهداري آردهای كامل و قهوه‌ای رنگ کوتاه‌تر از آرد سفید است.

نگهداری آرد در کندو و حمل آن در مخازن به صورت فله بهتر از نگهداری و حمل آن در کيسه است. در دمای بیش از 20°C آرد کامل برای حدود ۳۰ روز و آرد روشن برای حدود چهارماه قابل نگهداری است اما قابلیت نگهداری آردهای با درصد استخراج پایین‌تر، طولانی‌تر بوده و به بیش از شش ماه می‌رسد. به طور کلی رطوبت آرد در سیلو نباید هیچ‌گاه از $14/5$ درصد تجاوز نماید. در کارخانه آرد، سپاهی همیشه به طور منظم انجام می‌گیرد در حالی که فومیگاسیون یا ضدغونی زمانی انجام می‌شود که قسمت‌های داخلی کارخانه دچار آلودگی شدید به حشرات و کنه‌ها شود. در گذشته از متیل بروماید استفاده می‌شد که امروزه به دلیل اثرات خودگی که بروی قسمت‌های فلزی ایجاد می‌کند چندان متداول نیست و اکثراً از فسفین استفاده می‌شود. فسفین یا فستوکسین متداول‌ترین حشره‌کش مورد استفاده است که ظرف ۳-۵ روز حشرات را نابود می‌کند. در ضمن برای حشره‌زدایی از آرد از دستگاهی به نام انتولیتر استفاده می‌شود که در آن آرد با سرعت حدود ۳۰۰۰ دور در دقیقه می‌چرخد و در این شرایط حشرات و حتی لارو و تخم آن‌ها نابود می‌شود.

کیفیت آرد گندم:

کیفیت آرد عبارتست از مشخصات و خصوصیاتی از آرد که روی مصرف نهایی آن اثر دارد و می‌بایستی دارای وضعیت و مشخصات مخصوصی باشد که برای تولید آن محصول مناسب باشد. کیفیت آرد را می‌توان بهوسیله ارزیابی حسی و نیز از طریق دستگاهی و به کارگری مواد شیمیایی تعیین نمود. البته ارزیابی حسی و یا استفاده از وسایل و دستگاهها به منظور تعیین کیفیت آرد به تنها نی نمی‌تواند کیفیت نهایی و ارزش پخت آرد را به طور کامل روشن کند.

دقیق‌ترین روش برای تعیین کیفیت آرد، آزمایش پخت است اما از آنجایی که این کار مستلزم زمان و دقت و تجربه زیادی است، بنابراین جهت ارزیابی کیفی آرد به آزمایش‌های فیزیکوشیمیایی به شرح زیر اکتفا می‌کنیم:

الف) تعیین میزان رطوبت آرد

رطوبت آرد را می‌توان از طریق خشک کردن و توزین و یا سایر روش‌های دیگر تعیین نمود. از روی درصد رطوبت آرد می‌توان به قابلیت نگهداری آن پی برد.

ارزیابی قابلیت نگهداری آرد:

رطوبت بیش از ۱۶ درصد: آرد قابل نگهداری نمی‌باشد.
رطوبت حدود ۱۵ درصد: آرد به طور محدود قابل نگهداری است.
رطوبت کمتر از ۱۴ درصد: آرد قابل نگهداری است.

ب) تعیین درجه اسیدیتۀ آرد:

از روی درجه اسیدیتۀ می‌توان تا اندازه‌ای به میزان فساد و قابلیت پخت آرد پی برد.

ج) تعیین مقدار گلوتن آرد:

بر اساس روش شستشو می‌توان گلوتن آرد گندم را استخراج و اندازه‌گیری نمود از روی مقدار گلوتن آرد گندم می‌توان به برخی از عوامل تعیین‌کننده کیفیت پخت پی برداشت.

ارزیابی گلوتن مرطوب:

گلوتن بیش از ۲۷ درصد: زیاد

گلوتن حدود ۲۰-۲۷ درصد: متوسط

گلوتن کمتر از ۲۰ درصد: کم

در صورتی که گلوتن مرطوب کمتر از ۲۰ درصد باشد نشان‌دهنده این است که آرد، آب کمتری جذب می‌کند و خمیر حاصل از آن مرطوب، شل و وارفته می‌شود. در نتیجه نان حاصل دارای حجم کم، سطحی نامنظم و غیریکنواخت می‌باشد. این نوع آردها جهت تولید نان‌های ماشینی مناسب نیستند. در این صورت جهت اصلاح این آردها باید از اختلاط آن‌ها با آردهایی که دارای گلوتن زیادتری هستند کمک گرفت و هم‌زمان مدت زمان تخمیر، به ویژه تخمیر نهایی را قدری کوتاه‌تر نمود.

وزن گلوتن خشک، $\frac{1}{3}$ گلوتن مرطوب می‌باشد.

د) ارزیابی مقدار پروتئین:

مقدار پروتئین آرد گندم با مقدار گلوتن رابطه دارد و به شرح زیر مقدار پروتئین مورد ارزیابی قرار می‌گیرد.

پروتئین کمتر از ۱۱ درصد: کم

پروتئین حدود ۱۱-۱۳ درصد: متوسط

پروتئین بالاتر از ۱۳ درصد: زیاد

لازم به ذکر است که با دستگاهی مثل فارینوگراف نیز به وسیله تعیین میزان جذب آب، مدت مناسب برای خمیر کردن و ثبات خمیر می‌توان کیفیت گلوتن را تعیین نمود. همانطور که قبل ذکر شده با روش‌هایی مثل آزمون زلنی و تعیین ویسکوزیته سوسپانسیون آرد می‌توان کیفیت پروتئین آرد (گلوتن) را تعیین نمود.

رنگ آرد:

رنگ پوسته و اندازه ذرات دارای اهمیت می‌باشد. هر چه ذرات سبوس ریزتر و رنگ آن تیره‌تر باشد رنگ آرد تیره‌تر دیده می‌شود. رنگ آرد، ناشی از گزاناتوفیل می‌باشد. برای تعیین رنگ آرد از آزمون پکار که یک تست بصری است استفاده می‌شود. همچنین به وسیله دستگاه کنت جونز و یا اسپکتروفوتومتر نیز می‌توان رنگ آرد را با دقیق کافی تعیین نمود.

آردهای زیر تیره‌تر از آردهای نرم دیده می‌شوند. همچنین آردی که مرطوب است اغلب تیره‌تر از آرد خشک دیده می‌شود.

تعیین عدد فالینگ:

اصولاً جهت اندازه‌گیری فعالیت آنزیمی آرد از دو تست آمیلوگراف و فالینگ نامبر استفاده می‌شود. اساس کار هر دو شبیه هم است و به صورت افزایش ویسکوزیته مخلوط آب و آرد ناشی از ژلاتینه شدن آرد در حضور حرارت و سپس بررسی نحوه کاهش ویسکوزیته تحت تأثیر فعالیت آنزیم می‌باشد.

عدد فالینگ عددی است که از طریق آن می‌توان به فعالیت آمیلازی و به ویژه آلفاامیلاز بی برد جهت انجام این آزمایش، آرد و آب را در حالی که داخل یک لوله قرار دارند به صورت مخلوط در آورده و آن را در یک حمام آب جوش گرم می‌کنند در اثر این امر نشاسته ژلاتینه می‌شود. مخلوط به مدت ۶۰ ثانیه برای اطمینان از یکنواختی آن هم زده می‌شود در پایان میله همزن به بالا برده شده و در آنجا رها می‌شود مدت زمانی را که به طول می‌انجامد (برحسب ثانیه)^۸ تا همزن در داخل مخلوط سقوط نماید را عدد فالینگ می‌نامند.

چنان‌چه آلفاامیلاز به مقدار کافی در محیط موجود باشد نشاسته ژلاتینه شده پس از مدت کوتاهی نرم شده و مقاومت خود را از دست می‌دهد درنتیجه همزن سریع‌تر سقوط می‌کند اما اگر مقدار آلفاامیلاز کم باشد این عمل در زمان طولانی‌تری اتفاق می‌افتد. بنابراین در عمل از روی زمان لازم برای نرم شدن نشاسته ژلاتینه شده می‌توان به طور غیرمستقیم به مقدار آنزیم آلفاامیلاز پی‌برد. عدد فالینگ کمتر از ۱۵۰ ثانیه : فعالیت آمیلازی بالا → تخمیر به سرعت انجام می‌شود و نان تازه خواهد بود و رنگ آن تیره و قهوه‌ای می‌شود.

عدد فالینگ ۲۵۰-۲۰۰ ثانیه : فعالیت آمیلازی متوسط → خمیر حالت طبیعی و نرمال دارد و نان حاصل از آن کاملاً مطلوب است.

عدد فالینگ بیش از ۳۰۰ ثانیه : فعالیت آمیلازی پائین → تخمیر به کندی صورت می‌گیرد و فرایند بیاتی تسريع می‌شود. چنان‌چه عدد فالینگ کمتر از ۱۵۰ ثانیه باشد نشان‌دهنده این است که آرد از گندم جوانه زده به دست آمده است در نتیجه فعالیت زیاد آمیلاز قندهای قابل تخمیر به مقدار زیادی تشکیل می‌شود. رنگ نان حاصل به علت وجود مقدار زیادی از قندهای قابل تخمیر، تیره و سطح نان نامنظم و غیریکنواخت بوده و نان تردی و پوکی خود را از دست می‌دهد. اختلاط آرد سالم با این آرد می‌تواند عیوب ایجاد شده در نان را برطرف نماید.

عدد فالینگ بین ۴۰۰-۲۶۰ ثانیه نشان‌دهنده این است که خمیر نمی‌تواند به خوبی بالا بیاید. از طرف دیگر نان حاصل قهوه‌ای کمرنگ، سطح آن چروکیده، حجم نان کمتر و پوسته آن سخت و شکننده می‌گردد. اکثر آردهای ایران از نظر فعالیت آمیلازی در سطح بسیار پائینی می‌باشد.

ارزیابی عدد مالتوز :

از روی عدد مالتوز نیز می‌توان به فعالیت آنزیماتیک آرد و برخی از عوامل کیفی آرد پی‌برد.

عدد مالتوز کمتر از ۱/۸ درصد: کم

عدد مالتوز حدود ۱/۸-۲/۲ درصد: متوسط (کیفیت نان تولیدی مطلوب می‌باشد)

عدد مالتوز بیش از ۲/۵ درصد: زیاد (آرد حاصل از گندم جوانه‌زده می‌باشد)

چنان‌چه عدد مالتوز کمتر از ۱/۸ درصد باشد رنگ پوسته نان قهوه‌ای، حجم نان کوچک، سطح پوسته درخشندگی و شفافیت مناسب نداشته و سخت و شکننده می‌شود.

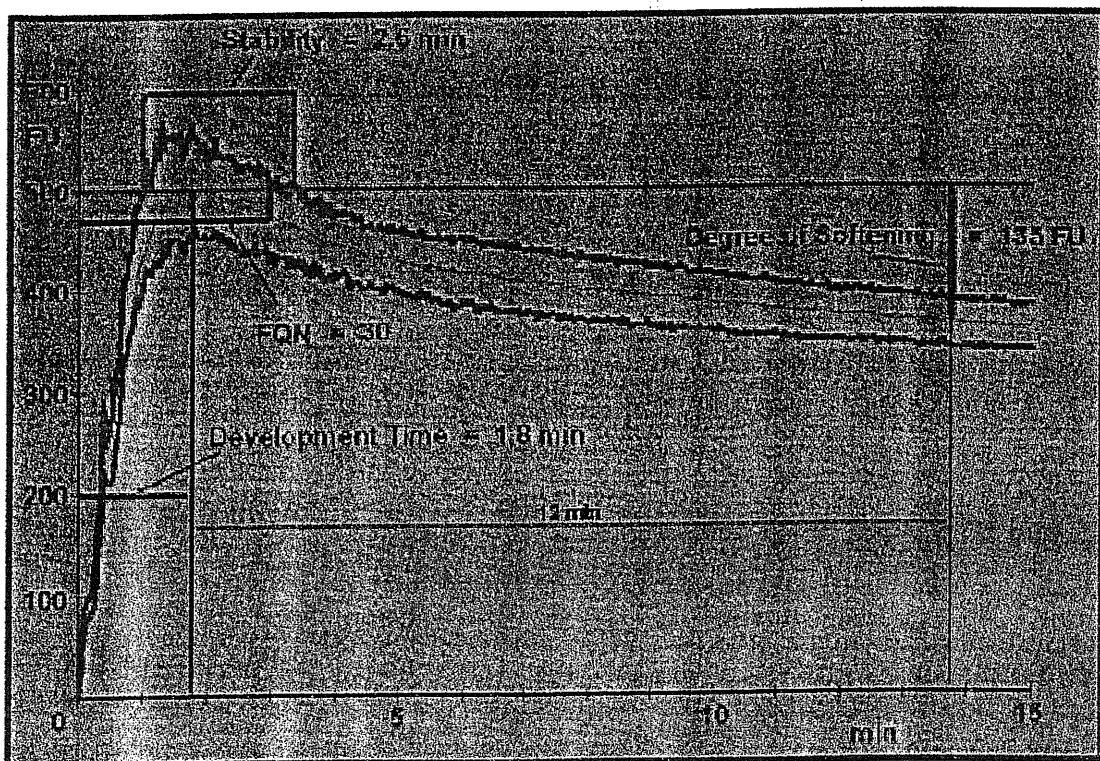
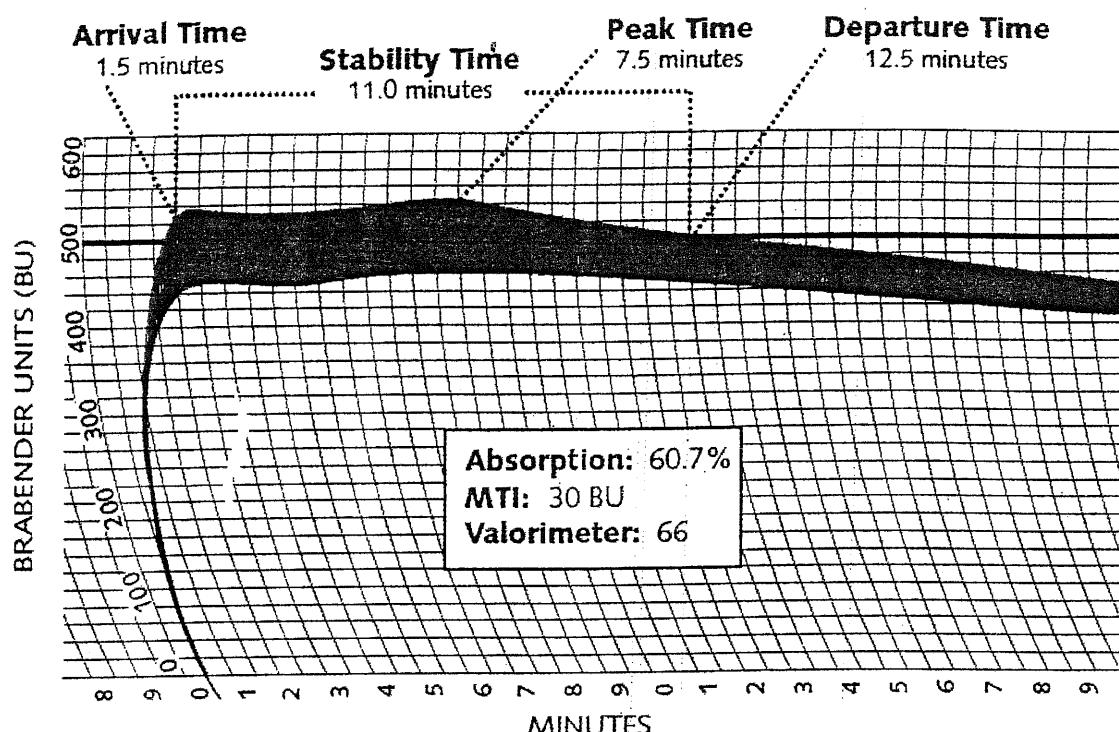
در صورتی که عدد مالتوز بیش از ۲/۵ درصد باشد، خمیر شل، وارفته و مرطوب شده رنگ پوسته قهوه‌ای پرنگ، سطح نان ناهموار، حجم نان کم و فاقد پوکی و تردی مطلوب خواهد بود.

تعیین مقاومت خمیر در مقابل زدن:

مقاومت خمیر در مقابل زدن توسط دستگاهی به نام فارینوگراف^۱ تعیین می‌شود. از طریق فارینوگرام می‌توان به مقاومت و سفتی خمیر، بازدهی و زمان گسترش، زمان اپتیمم زدن خمیر و درجه سست شدن خمیر پی برداشت. همچنین درصد جذب آب آرد نیز به این طریق تعیین می‌شود.

فارینوگراف وسیله‌ای جهت سنجش خصوصیات فیزیکی - دینامیکی آرد بوده و اساساً نوعی مخلوط کن بشمار می‌آید که وظیفه آن اندازه‌گیری و ثبت نحوه حرکت خمیر تحت تأثیر به هم زن می‌باشد. بدین ترتیب که خمیر در یک درجه حرارت ثابت به آرامی و به صورت ممتد بهم زده شده و مقاومت آن در مقابل حرکت تیغه‌ها به بخشی از دستگاه به نام دینامومتر که خود به بازو و سیستم سنجش و یک ثبات که قادر به رسم منحنی است، منتقل می‌گردد. دستگاه از ۸ قسمت اساسی شامل: کاسه مخلوط کن، دینامومتر، بازوها، سیستم اندازه‌گیری ثبات، dashpot، ترمومتر و بورت تشکیل شده است. کاسه مخلوط کن دارای دو تیغه است. از جریان آب و ترمومتر کنترل می‌شود، بورت نیز درست بر بالای کاسه مخلوط کن قرار دارد و توسط آن درصد جذب آب خمیر مشخص می‌گردد. منحنی حاصل از دستگاه فارینوگراف، فارینوگرام نامیده می‌شود.

تفسیر فارینوگرام :



دو نمونه فارینوگرام

به هنگام تفسیر فارینوگرام، شاخص‌های چندی مورد بررسی قرار می‌گیرند که به شرح تعدادی از آن‌ها که از اهمیت بیشتری برخوردارند پرداخته می‌شود.

۱- زمان دستیابی^۱

عبارت است از مدت زمانی که طی آن منحنی به خط مورد نظر (معمولأً ۵۰۰ برابر) می‌رسد و نشان دهنده سرعت نفوذ آب در ذرات آرد است. یعنی هر چه این زمان کوتاه‌تر باشد ذرات سریع‌تر آب جذب نموده‌اند. معمولأً در یک رقم خاص از گندم، رابطه مستقیمی بین زمان دستیابی و مقدار پروتئین وجود دارد.

۲- زمان عزیمت یا ترک^۲

مدت زمان بر حسب دقیقه، از لحظه افزودن آب تا هنگامی که منحنی، خط مورد نظر (مثلاً ۵۰۰ برابر) را ترک می‌نماید و می‌توان آن را جمع زمان‌های دستیابی (A.T) و مقاومت خمیر دانست. هر چه این زمان طولانی‌تر باشد، آرد قوی‌تر است.

۳- زمان گسترش خمیر^۳

مدت زمانی است که طی آن خمیر به حد اکثر قوام خود و یا به عبارت دیگر کمترین تحرك، می‌رسد و می‌توان آن را به صورت نقطه‌ای که بلا فاصله بعد از آن اولین علائم ضعف در خمیر مشاهده خواهد شد نیز تعریف نمود. به زمان گسترش خمیر، زمان مخلوط کردن^۴ و زمان اوج^۵ نیز گفته می‌شود. مطالعات نشان می‌دهند که زمان گسترش خمیر و پروتئین آرد گندم با یکدیگر همیستگی داشته و ضریب آن حدود ۰/۸۸ می‌باشد.

* هم‌چنین ما بین جذب آب خمیر و زمان گسترش یک رابطه خطی برقرار می‌باشد، به طوری که با افزایش درصد جذب آب، زمان گسترش نیز افزایش می‌یابد.

۴- مقاومت^۶:

مدت زمانی است که طی آن منحنی روی خط مورد نظر (مثلاً ۵۰۰ برابر) توقف می‌کند و عموماً بیانگر تحمل آرد نسبت به مخلوط شدن است. مطالعات انجام شده نشان می‌دهند که عرض منحنی در این قسمت ممکن است بین ۲۰ تا ۲۵ واحد برابر تغییر نماید، در این حالات مقاومت خمیر نیز بین ۳ تا ۱۴ دقیقه متفاوت خواهد بود.

* به عبارت دیگر هر قدر، عرض منحنی کمتر شود، مقاومت آرد مورد آزمون نیز کمتر می‌باشد.

۵- درجه نرم شدن خمیر^۷ (Drop - off)

فاصله مرکز منحنی از خط مورد نظر بعد از ده یا بیست دقیقه را گویند و بر حسب واحد برابر بیان می‌شود. گاهی نیز آن را بدین صورت تعریف می‌نمایند: فاصله مرکز منحنی در نقطه اوج با مرکز منحنی در دقیقه بیستم، بدیهی است که هر چه عدد حاصله بزرگ‌تر باشد، آرد ضعیفتر خواهد بود.

¹. Arrival Time

². Departure Time

³. Dough Development time

⁴. mixing time

⁵. peak time

⁶. Stability

⁷. Degree of softening

ع- شاخص تحمل به مخلوط شدن^۱ (MTI)

تفاوت ما بین قسمت بالای منحنی در نقطه اوج با قسمت بالای منحنی درست ۵ دقیقه بعد از نقطه اوج را MTI می‌گویند. مطالعات نشان می‌دهد که هر گاه عرض منحنی از ۲۰ به ۲۵ واحد برابر تغییر نماید، MTI نیز از ۵۰ به ۱۰۰ واحد برابر تغییر خواهد داشت. به بهر حال آردهایی که دارای تحمل خوبی به مخلوط شدن هستند MTI پائینی داشته و بالعکس، MTI بالا نشان دهنده ضعف آرد خواهد بود.

۷- زمان شکست^۲

از جمله جدیدترین شاخص‌هایی است که از منحنی فارینوگرام به دست می‌آید و آن عبارت است از مدت زمانی که طی آن مرکز منحنی باندازه ۳۰ واحد برابر از خط مورد نظر فاصله می‌گیرد. برای تعیین آن یک خط افقی ۳۰ واحد برابر پایین‌تر از خط مورد نظر رسم می‌شود. این خط در نقطه‌ای مرکز منحنی را قطع خواهد نمود. فاصله این نقطه با شروع مخلوط نمودن آب و آرد را زمان شکست می‌نامند.

نکته: از روی منحنی فارینوگراف و به کمک وسیله‌ای به نام والوریمتر می‌توان قوت دینامیکی خمیر را به صورت یک عدد به نام ارزش والوریمتری آرد تعیین نمود.

تعیین کشش و مقاومت به کشش خمیر:

اکستنسوگراف^۳ دستگاهی است که از آن برای تعیین قابلیت کشش خمیر یا به عبارت دیگر قابلیت کش آمدن خمیر در اثر نیروی وارد به آن تا حد پاره شدن و مقاومت خمیر در مقابل کشش و نسبت این دو به یکدیگر یعنی $\frac{\text{قابلیت کشش}}{\text{مقاومت به کشش}}$ و اثر تخمیر بر این عوامل استفاده می‌شود. هدف دیگر تعیین الاستیسیته خمیر است.

دیاگرام کشش را اکستنسوگرام می‌نامند.

از روی اکستنسوگرام می‌توان کم و بیش به ویژگی‌های خمیر، عمل‌آوری، قدرت نگهداری گاز توسط خمیر و تولرانس آن یا به عبارت دیگر تحمل خمیر در مقابل تخمیر و نیز حجم نان حاصل پی برد.

در منحنی اکستنسوگرام، محور Xها زمان قابلیت کشش و محور Yها انرژی لازم برای کشش است.

در آردهای قوی منحنی دارای سطح زیر منحنی و ارتفاع زیاد و نسبت ارتفاع به طول متعادل است. در حالی که در آردهای ضعیف سطح زیر منحنی کم، ارتفاع کم و منحنی خوابیده و نسبت ارتفاع به طول آن کم است.

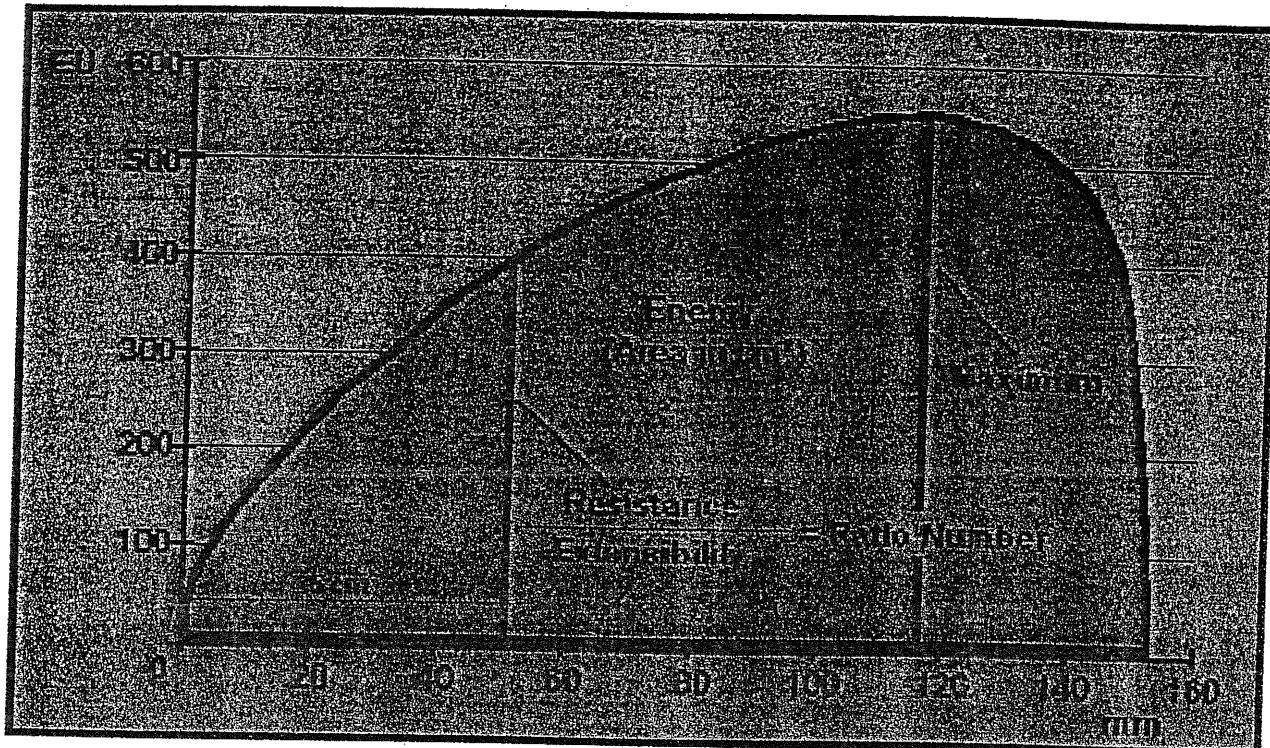
دستگاه از چندین قسمت تشکیل شده است. خمیر که به صورت لوله درآمده در یک محفظه مخصوص قرار گرفته و دو سر آن توسط گیره‌های ثابت می‌شود. این خمیر توسط چنگک به پایین کشیده شده و همزمان، تغییرات به بازوها، سیستم اندازه‌گیری و بالاخره ثبات منتقل می‌گرددند و در نهایت منحنی به دست می‌آید.

¹. Mixing Tolerance Index

². Time to Breakdown

³. Exten sograph

تفسیر اکستنسوگرام



در این زمینه نیز چند شاخص وجود دارد. که به آن‌ها اشاره می‌گردد.

۱- مساحت یا انرژی^۱:

سطح زیر منحنی را می‌گویند و به وسیله پلانیمتر^۲ اندازه‌گیری شده، بر حسب سانتی‌متر مربع بیان می‌گردد و نشان دهنده کل انرژی مصرفی برای کشیدن خمیر است و با A نمایش داده می‌شود.

۲- مقاومت خمیر به کشش^۳

ارتفاع منحنی بعد از ۵ دقیقه و یا حداقل ارتفاع منحنی که بر حسب واحد اکستنسوگراف بیان می‌شود. مقاومت در ۵ دقیقه را با R_5 و در نقطه حداقل را با R_m نشان می‌دهند.

۳- قابلیت کشش خمیر^۴

تمامی طول منحنی بر حسب میلی متر یا سانتی‌متر را قابلیت کشش خمیر می‌گویند و با E بزرگ نشان می‌دهند. با استفاده از دو فاکتور اخیر و تقسیم مقاومت به قابلیت کشش، ضریب بدست می‌آید که معمولاً با استفاده از آن آردهای مختلف، با یکدیگر مقایسه می‌شوند این ضریب را با حرف D نشان می‌دهند.

براساس این آزمون گلوتن به چند دسته تقسیم می‌شود:

الف) گلوتن ضعیف: به گلوتنی اطلاق می‌شود که کشش آن پایدار نباشد.

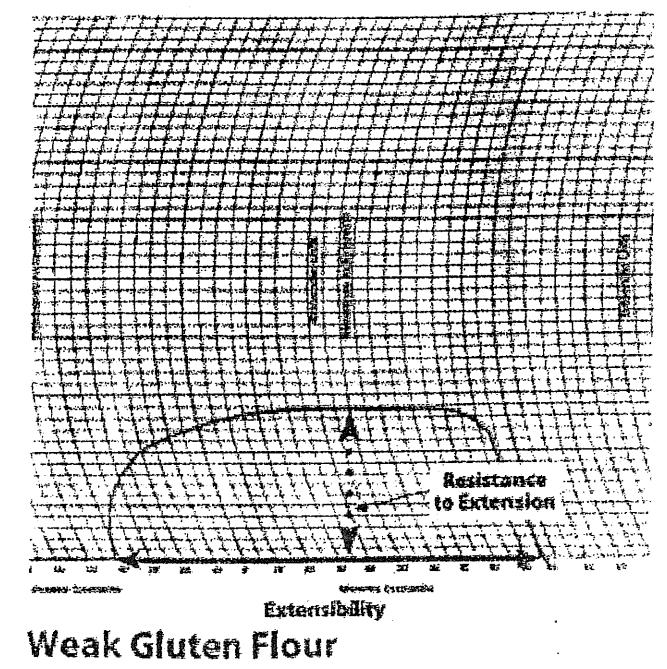
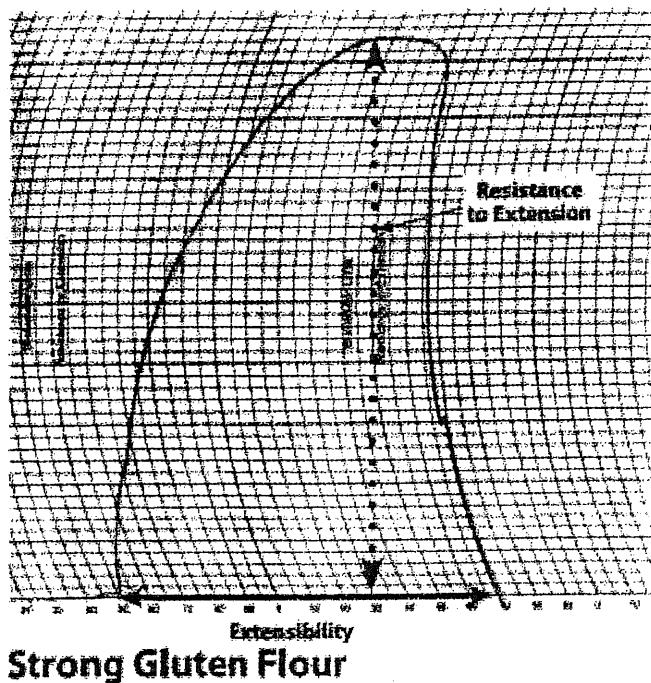
¹. Area

². planimeter

³.Resistance

⁴. Extensibility

- ب) گلوتن سیال: به گلوتنی اطلاق می‌شود که کشش آن بسیار کم یا فاقد قابلیت کشش باشد.
- ج) گلوتن طبیعی: به گلوتنی اطلاق می‌شود که کشش آن بالا بوده و قابلیت نگهداری گاز را دارد.
- د) گلوتن سخت: به گلوتنی اطلاق می‌شود که کشش آن کم باشد.
- ه) گلوتن خیلی سخت: به گلوتنی اطلاق می‌شود که قابلیت کشش آن خیلی کم باشد و پاره شود.
- از روی منحنی فارینوگرام و اکستنسوگرام می‌توان به طور غیرمستقیم به کیفیت گلوتن آرد پی بردا.
 - اکستنسوگراف، پهن کردن دستی خمیر در حرفه نانوایی را تقلید می‌کند و به این ترتیب مقاومت به کشش و گسترش پذیری تا نقطه پارگی خمیر را تقلید می‌کند.

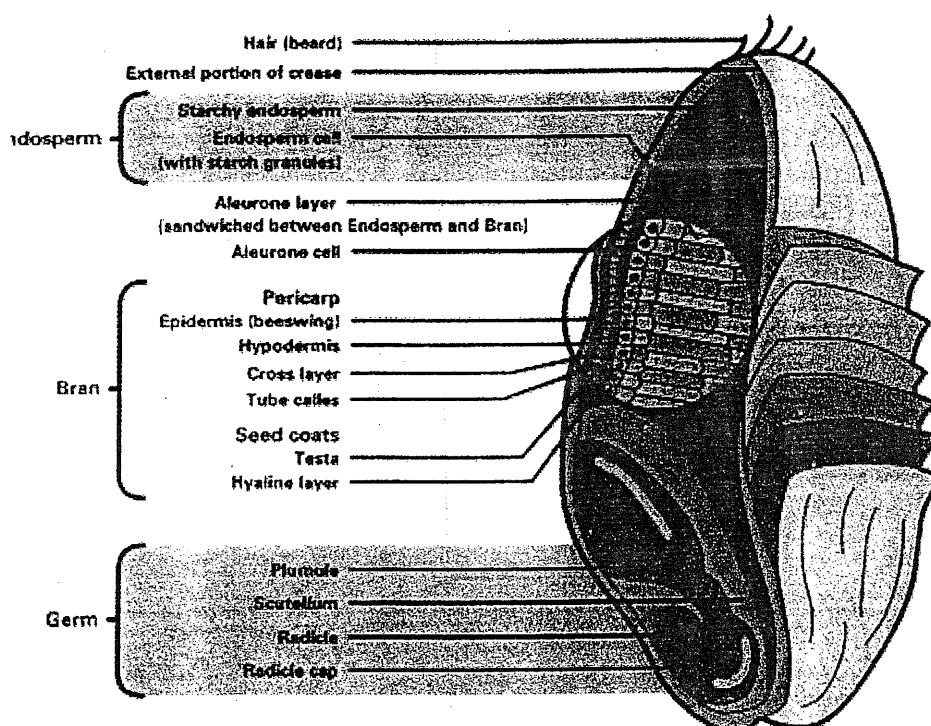


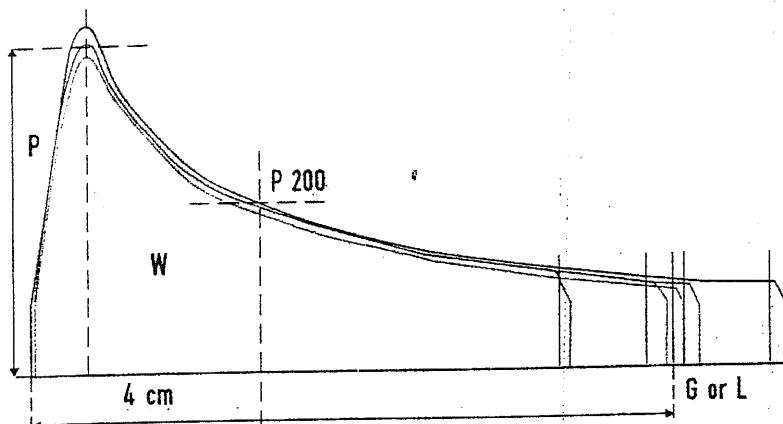
آمیلوگراف^۱:

برای پیش‌بینی برخی از ویژگی‌های پخت مثل ژلاتینه شدن نشاسته، بافت مغز نان و حالت اسفنجی آن و نیز روند بیاتی از آمیلوگراف استفاده می‌شود که در واقع نوعی ویسکومتر ثبات است.

آردی که منحنی آمیلوگراف کوتاهی دارد، دارای فعالیت آنزیماتیک بالایی است و در نتیجه خمیر آن چسبناک می‌باشد. اگر منحنی بلند باشد فعالیت آنزیمی کم است و این حالت هم مطلوب نیست زیرا در چنین حالتی در اثر کمی آلفا آمیلاز مولکول‌های نشاسته به اندازه کافی شکسته نشده و مخمرها نمی‌توانند قند لازم برای رشد خود را تهیه کنند.

در این دستگاه هر چه زمان کاهش ویسکوزیته طولانی‌تر باشد نشان از فعالیت کمتر آنزیم است.





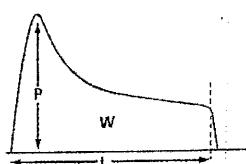
The following parameters are obtained from the Alveograph curves:

- P : tenacity (maximum pressure required for the deformation of the sample)
- L or G : extensibility (length of the curve)
- W : baking strength (surface area of the curve)
- P/L : configuration ratio of the curve
- Ie : $(P200/P) \times 100$. Elasticity index (P200: pressure at 4 cm from the beginning of the curve)

Typical characteristics of different wheat varieties

Suitable for bread flour – makes strong elastic dough and has excellent bread-making potential.

- high pressure (P)
- long time (L) to burst

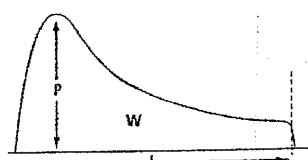


Typical range

Alveograph P/L	0.5 - 0.9
Alveograph W	>200

Suitable for bread and baking flours – most varieties having bread-making potential.

- low P/L ratio important

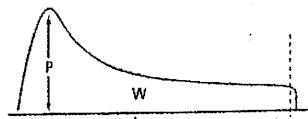


Typical range

Alveograph P/L	0.4 - 0.9
Alveograph W	170 - 310

Suitable for biscuit and blending flours – makes extensible dough, good for biscuits and blending with strong wheats.

- low pressure (P)
- long time (L)
- area under the curve (W) less critical

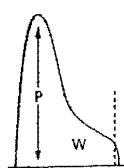


Typical range

Alveograph P/L	0.2 - 0.4
Alveograph W	70 - 100

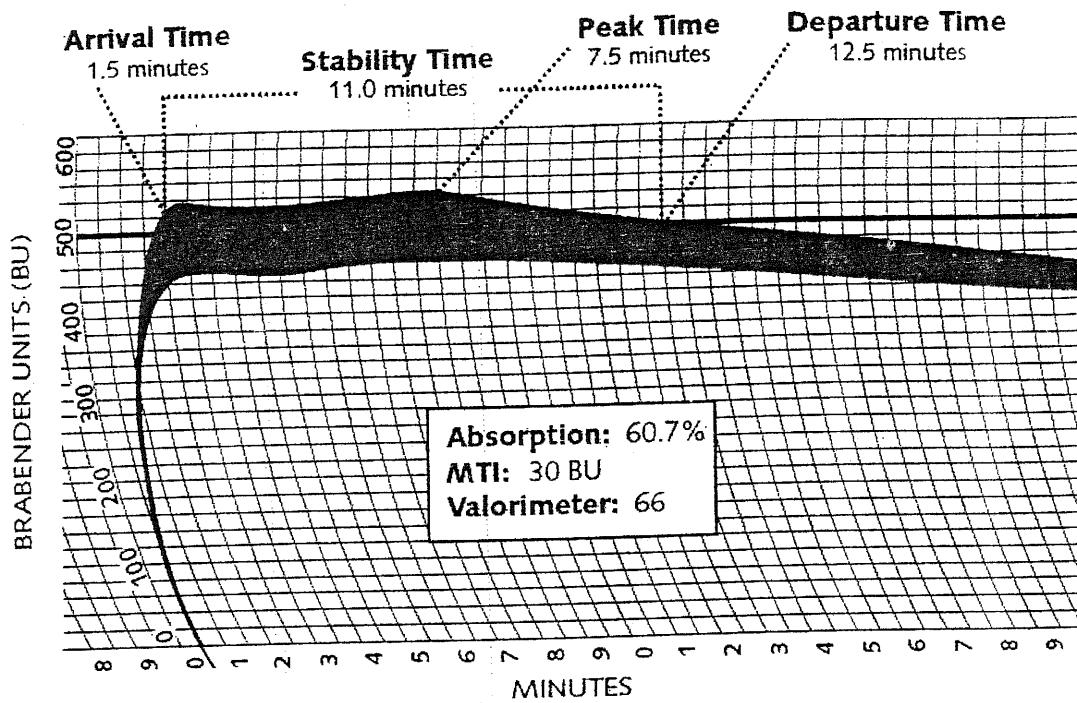
Suitable for animal feed only – makes tough, inelastic dough

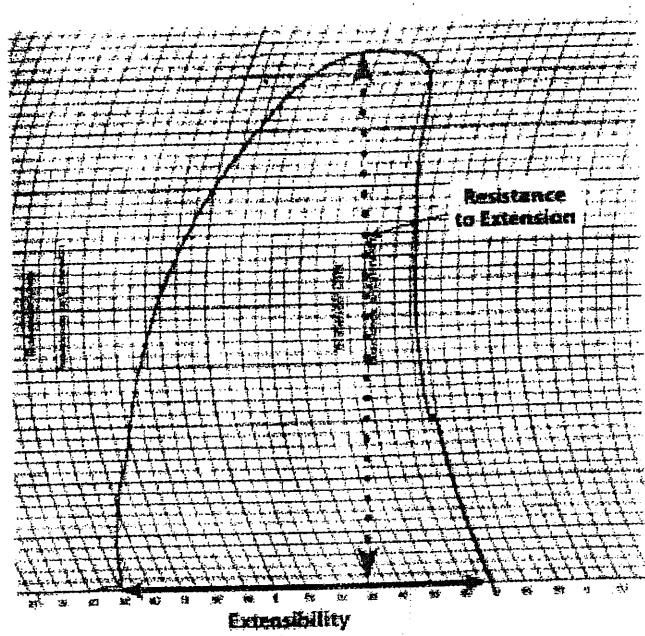
- high pressure (P)
- short time (L) to burst



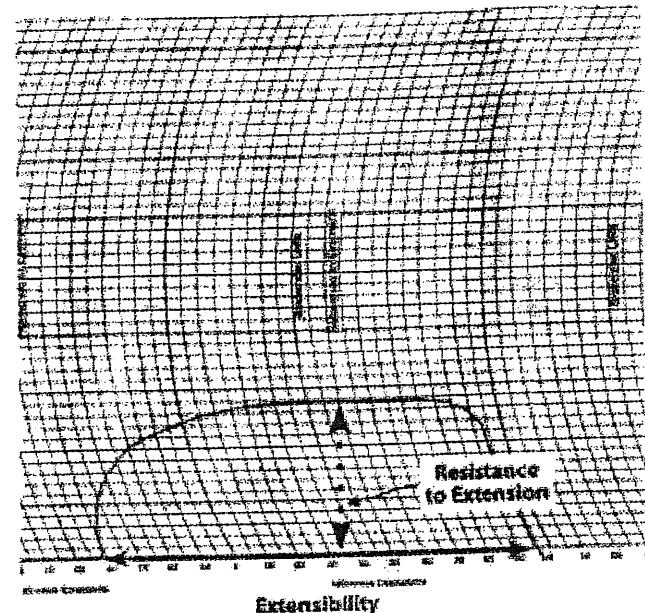
Typical range

Alveograph P/L	0.3 - 1.5
Alveograph W	60 - 140

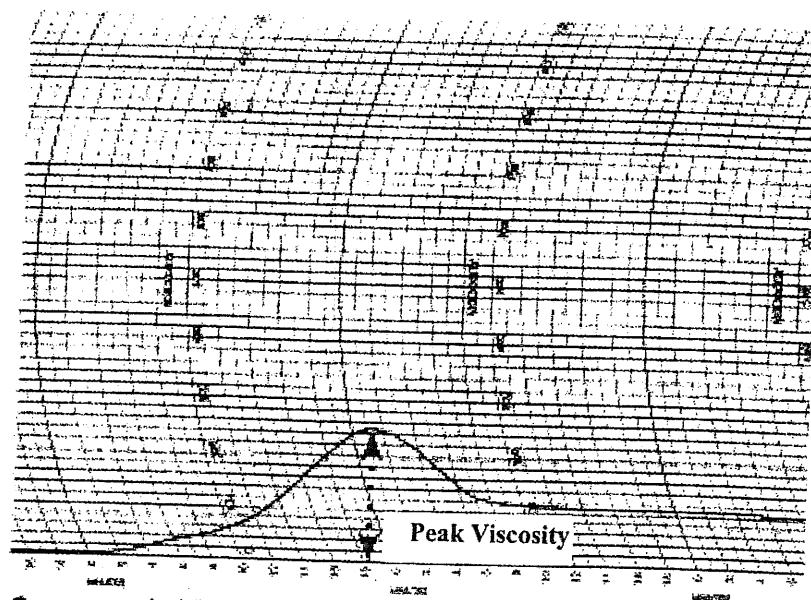




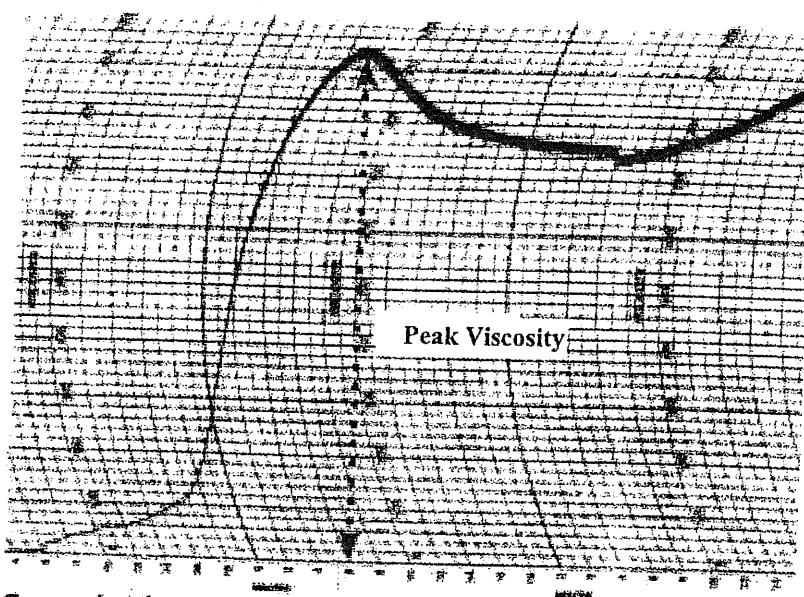
Strong Gluten Flour



Weak Gluten Flour



Sprouted Wheat Flour

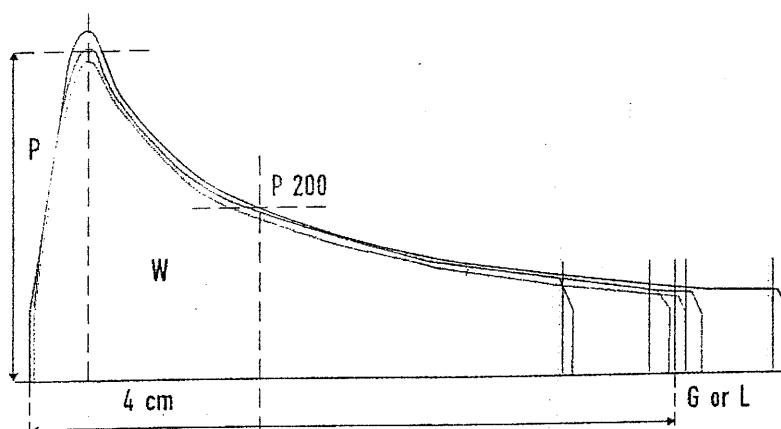


Sound Wheat Flour

آلئوگراف^۱

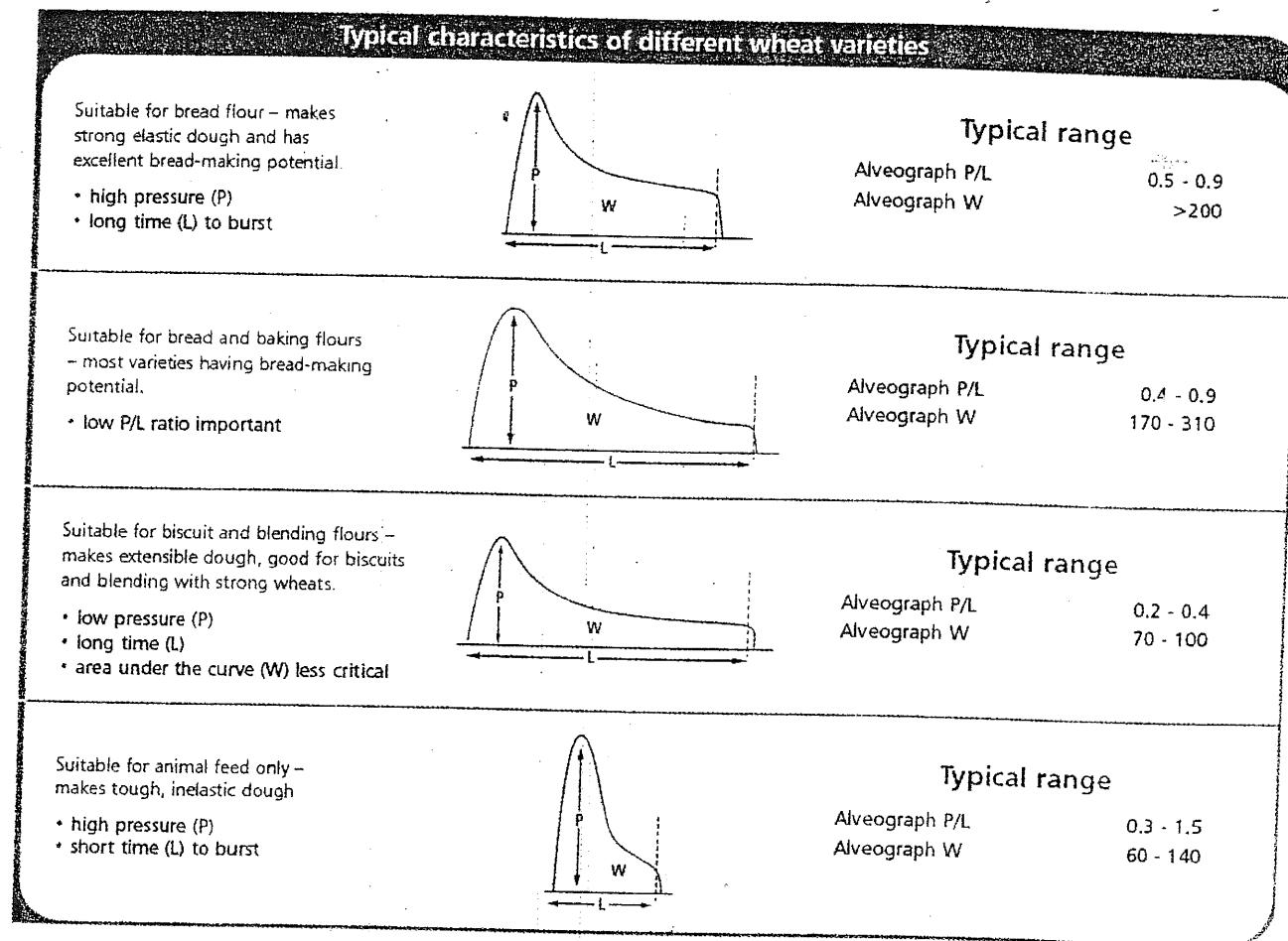
آلئوگراف دستگاهی است که در آن خمیر را به وسیله نوعی صفحه گردان با ضخامت معینی به صورت ورقه درآورده سپس ورقه را روی دیسک ویژه‌ای قرار گرفته و هوای فشرده وارد آن می‌شود تا به صورت کروی بزرگ شود. انتهای کار زمانی می‌باشد که خمیر پاره شود. از دستگاه مربوطه نوعی منحنی به دست می‌آید که در آن مقاومت به کشش با اندازه‌گیری بالاترین ارتفاع (P) و پلاستیسیته با اندازه‌گیری طول منحنی (L) و قوت خمیر از زمان وارد شدن هوا به آن تا خارج شدن هوا از آن و با اندازه‌گیری سطح زیرمنحنی (W) محاسبه می‌شود.

اگر در آزمون نوعی آرد (W) بیش از ۵٪ و نسبت (P) به (L) بیش از ۸٪ باشد آرد قوی است و اگر (W) کمتر از ۸٪ و نسبت (P) به (L) کمتر از ۱۵٪ باشد آرد ضعیف است.



The following parameters are obtained from the Alveograph curves:

- P : tenacity (maximum pressure required for the deformation of the sample)
- L or G : extensibility (length of the curve)
- W : baking strength (surface area of the curve)
- P/L : configuration ratio of the curve
- Ie : $(P_{200}/P) \times 100$. Elasticity index (P_{200} : pressure at 4 cm from the beginning of the curve)



آلئوگراف چند نمونه آرد

جذب آب آرد:

مقدار جذب آب یکی از عوامل مهم در کیفیت آرد به شمار می‌رفته و بیان کننده بازدهی آرد می‌باشد. برای تعیین مقدار جذب آب آرد از دستگاه فارینوگراف استفاده می‌شود.

آردهایی که دارای جذب آب بالایی هستند خمیرشان دارای قوام زیادی است که در نتیجه موجب نگهداری گاز در خمیر می‌شود که این عامل خود به افزایش حجم نان کمک می‌کند. مقدار جذب آب آرد تابع فاکتورهای مختلفی است:

۱- مقدار پروتئین آرد:

گلوتن $\frac{2}{8}$ برابر وزن خشک خود آب جذب می‌کند در حالی که مقدار جذب آب نشاسته در حدود ۳۵ درصد یا $\frac{1}{3}$ وزن خود است. اما از آنجایی که مقدار نشاسته در آرد بسیار بیشتر از پروتئین است بنابراین اصلی‌ترین عامل جذب آب خمیر نشاسته می‌باشد.

۲- نشاسته صدمه‌دیده:

نشاسته آسیب دیده نسبت به نشاسته سالم ظرفیت جذب آب بیشتری دارد.

۳- ساندازه ذرات آرد:

که عربوط به جذب سطحی ذرات است بنابراین هر قدر آرد دارای ذرات ریزتری باشد حجم آب بالاتری خواهد داشت.

قدرت تحمل تخمیر آرد:

این موضوع توسط آزمون‌های زیر مشخص می‌شود.

۱-آزمون پلشنک:

این آزمون برای تخمین زمان و قدرت تحمل تخمیر آرد به کار می‌رود. عدد پلشنک تابعی از کمیت و کیفیت گلوتن موجود در آرد می‌باشد.

۲-آزمون تحمل تخمیر با استفاده از تریکلوكراف:

علاوه بر تعیین قدرت تحمل تخمیر آرد با این دستگاه می‌توان حجم تولید گاز را محاسبه نمود.

۳-آزمون تحمل تخمیر با استفاده از دستگاه فارینوگراف.

pH:

در حالت عادی pH آرد حدود ۶/۱-۶/۲ است. اما چنانچه آرد فاسد شده باشد pH آن کم می‌شود.

میزان نشاسته آسیب‌دیده:

میزان گرانول‌های نشاسته که در طی آسیاب کردن، آسیاب مکانیکی می‌بیند بستگی به شدت عملیات آسیاب کردن و نیز سختی اندوسپرم دارد و مقدار نشاسته آسیب‌دیده در آرد نان حدود ۱۰ - ۵ درصد برآورد می‌شود.

نشاسته گندمهای سخت در حین آسیابانی نسبت به گندمهای نرم آسیب بیشتری می‌بیند زیرا اندوسپرم آن به غلتک سنگین‌تری نیازدارد تا به نرمی مناسب برسد.

بین صدمه‌دیدگی نشاسته و میزان پروتئین رابطه مستقیم وجود دارد. درصد صدمه‌دیدگی اپتیمم نشاسته به صورت $\frac{(\text{میزان پروتئین})^2}{6}$ بیان می‌شود. بنابراین اگر آردی دارای ۱۱ درصد پروتئین باشد درصد اپتیمم آسیب‌دیدگی نشاسته آن

برابر ۲۰ و اگر آردی دارای ۱۲ درصد پروتئین باشد این میزان برابر ۲۴ درصد است.

محتویات سلولی اندوسپرم گندم را عمدها گرانول‌های نشاسته و نیز پروتئین تشکیل می‌دهد، به طوری که گرانول‌های نشاسته در بستری از پروتئین قرار دارند که در فاصله بین گرانول‌های نشاسته قرار گرفته است که آن را پروتئین زمینه‌ای یا پروتئین زویکل می‌نامند.

آردی که به طور معمول در آسیاب تهیه می‌شود شامل مخلوطی از ذرات است که از نظر اندازه و ترکیب شیمیایی با هم متفاوتند که آن‌ها را از نظر اندازه می‌توان به سه بخش اصلی زیر تقسیم کرد:

۱- سلولهای کامل اندوسپرم، قطعاتی از سلول‌های اندوسپرم و انبوهای از گرانول‌های نشاسته و پروتئین که همگی قطری تا ۳۵ میکرومتر دارند.

۲- گرانول‌های بزرگ و متوسط نشاسته که در بعضی موارد پروتئین هم به آن‌ها چسبیده است (به قطر ۱۵ تا ۳۵ میکرومتر).

۳- تکه‌های کوچک پروتئین و گرانول‌های جدا و کوچک نشاسته با قطر کمتر از ۱۵ میکرومتر.

عملیات الک کردن معمولاً برای جدا کردن ذرات کوچک‌تر از ۸۰ میکرومتر کاربرد ندارد و ابعاد کوچک‌تر (بین ۱۵ تا ۳۵ میکرومتر) را با هوا طبقه‌بندی می‌کنند.

در فرآیند طبقه‌بندی توسط هوا، نیروی سانتریفوژی و نیروی مقاومت هوا در جهت خلاف یکدیگر بر هر یک از ذرات وارد می‌شوند. پس از طبقه‌بندی با هوا ذرات بین ۱۷-۳۵ میکرومتر را همراه با گرانول‌های آسیب‌دیده نشانسته که قدرت جذب آب بالایی دارند برای آرد نانوایی به کار می‌برند. این گروه دارای بالاترین میزان پروتئین هستند.

بخش ۱۷-۳۵ میکرومتر دارای کمترین میزان پروتئین می‌باشد و پس از کلرینه شدن برای تولید کیک‌های اسفنجی مناسب است و بخش درشت (بیش از ۳۵ میکرومتر) را به خاطر یکنواختی اندازه ذرات و ساختمان گرانولی برای بیسکویت‌سازی مناسب می‌دانند.

نکته: هرچه ذرات آرد ریزتر باشند، دارای مقدیر بیشتری پروتئین بوده و یا گرانول‌های کوچک نشانسته به صورت متصل با پروتئین دیده می‌شوند. با افزایش اندازه ذرات، سهم گرانول‌های عاری از پروتئین نشانسته رو به افزایش می‌گذارد.

مواد افزودنی به آرد^۱:

الف) مواد سفید کننده^۲:

آرد، رنگدانه‌های زردرنگی دارد که حدود ۹۵ درصد آن را گرانتوفیل یا استرهای آن تشکیل می‌دهند و علاوه بر این که از نظر تغذیه‌ای هیچ اهمیتی ندارند در هنگام پخت سبب تیره شدن رنگ آرد نیز می‌شوند. معمولاً این رنگدانه‌ها را به نحوی از بین می‌برند. یکی از مرسوم‌ترین سفیدکننده‌های آرد، بنزوئیل پراکسید^۳ است که بهتر است آن را در آسیاب به آرد اضافه کنند. در آردی که به این وسیله اصلاح شده آثار اسیدبنزوئیک به جا می‌ماند. معمولاً این ماده را با حجمی کننده‌های غیرآلی که فعالیت شیمیایی ندارند مثل فسفات کلسیم و یا سولفات سدیم - آلومینیوم مخلوط می‌کنند.

نکته: بنزوئیل پراکسید روی آرد تنها اثر سفیدکننده‌گی دارد و هیچ گونه نقش بهبوددهندگی ندارد.

در صنعت نانوایی مواد دیگری هستند که علاوه بر بی‌رنگ کردن آرد سبب بهبود ویژگی‌های آن نیز می‌شوند یعنی سبب اکسیدن‌مودن گروه‌های سولفیدریل (SH) و تبدیل آن‌ها به باندهای دی‌سولفید (S=) می‌شوند که در زیر به آن‌ها اشاره می‌شود:

۱- گاز کلر:

استفاده از گاز کلر در آرد کیک مجاز است، ولی در آرد بیسکویت مجاز نمی‌باشد. کلرینه کردن آرد، امکان افزودن شکر و مقداری مایع به منظور تولید کیکی که نسبت بالا (High Ratio) نامیده می‌شود را می‌دهد (در این نوع کیک که میزان شکر و آب هر دو از مقدار آرد بیشتر است) مزیت مهم و اصلی این نوع کیک آن است که میزان رطوبت محصول را می‌توان بدون آن که اثر منفی روی مدت ماندگاری کیک داشته باشد، افزایش داد. میزان رطوبت بالا نوعی تردی به محصول نهایی می‌دهد pH آردهای رنگبری شده کاهش می‌یابد که این امر به عنوان اندازه‌گیری اولیه از میزان کلرینه شدن به کار می‌رود.

۲- پراکسید ازت:

این ماده را از طریق واکنش شیمیایی و یا به وسیله قوس الکتریکی می‌توان تولید کرد.

¹. Flour Additives

². Color - removing Agents (Bleachers)

³. Benzoil Peroxide

۳- تری کلرید ازت:

این گاز به نام آزن معروف است. تری کلرید ازت با متیونین که یکی از اسیدهای آمینه موجود در پروتئین گندم است وارد واکنش می‌شود و مشتقی سمی به نام متیونین سولفوکسی‌مین تولید می‌کند.

۴- دی‌اکسید کلر:

این ماده با نام **Dyox** معروف است و در حال حاضر پرمصرف‌ترین سفیدکننده و بهبوددهنده آرد است. دی‌اکسید کلر، توکوفرول را از بین می‌برد.

۵- استون پراکساید:

ماده سفیدکننده و بهبوددهنده‌ای است که به شکل پودر خشک با نام تجاری **کیتوکس^۱** که مخلوطی از استون پراکسید و رقیق‌کننده‌ای به نام دی‌کلریم فسفات یا نشاسته است، به مصرف می‌رسد.

ب) اصلاح‌کننده‌ها یا بهبوددهنده‌ها^۲:

مواد بهبود دهنده، سیستئین سولفیدریل یا گروه تیول (SH) موجود در گلوتن گندم را اکسید نموده و پیوندهای دی‌سولفید جدیدی بین مولکول‌های گوگرد تشکیل می‌دهند و درنتیجه گلوتن سفت‌تر شده و حجم خمیر زیاد می‌شود.

نکته: مواد بهبوددهنده موجب ازدیاد تولید دی‌اکسید کربن در خمیر نمی‌شوند بلکه به واسطه تقویت حالت کشسانی در خمیر قدرت نگهداری گاز آن را بالا برده و در نتیجه حجم نان افزایش می‌یابد.

۱- برومات پتاسیم:

به عنوان بهبوددهنده نان، مصرف تجاری دارد. این ماده که با نام تجاری **گلوتكس** به فروش می‌رسد پس از تهیه خمیر اثر اکسیدکننده‌گی بر روی آن می‌گذارد و خاصیت کشسانی گلوتن را افزایش و قابلیت اتساع آن را کاهش می‌دهد. از آنجایی که این ماده در آرد خشک غیرفعال است موقع تهیه آرد در آسیابانی هم می‌توان آن را اضافه نمود.

۲- یدات پتاسیم:

اثر این ماده بر عکس گلوتكس، سریع است استفاده از این ماده در بعضی از کشورها مجاز نیست زیرا پس از تهیه خمیر، هنوز باقی مانده و از نظر فیزیولوژیکی فعال است.

۳- اسیداسکوربیک یا ویتامین C:

این ماده بیشتر در فرآیندهای مکانیکی تهیه نان کاربرد دارد. ویتامین C در اثر فعالیت کاتالیتیکی آنزیم اسکوربیک اسیداز یا مجاورت با اکسیژن هوا اکسید شده و تبدیل به دهیدرواسکوربیک اسید می‌شود و در حقیقت این ماده است که اثر بهبود دهنده یا اکسنده دارد. اسکوربیک اسید گلوتن را تقویت می‌کند و در نتیجه قدرت نگهداری گاز بهبود می‌یابد و حجم نان بزرگ‌تر می‌شود. اما این ماده ور آمدن خمیر را تسریع نمی‌کند.

نکته: در سیستم‌های بسته یا مخلوط‌کن‌هایی که تحت خلاً عمل می‌کنند، از آنجایی که اسکوربیک اسید تبدیل به دهیدرواسکوربیک اسید نمی‌شود بنابراین در این حالت اسید آسکوربیک به صورت یک احیا کننده عمل می‌کند.

^۱. Keetox^۲. Improvers

۴- آزودی کاربونامید^۱:

این ماده رساننده آرد با نام تجاری ماتوراکس^۲ به بازار عرضه می‌شود این ماده گروههای سولفیدریل را اکسید می‌کند و اثر بهبوددهنده روی آرد دارد.

۵- استاروئیل لاکتیلات‌ها:

کلسیم و سدیم استاروئیل^۳- لاکتیلات‌ها نمکهای هستند که دراثر واکنش بین اسیدلاکتیک و اسیداستاریک تولید می‌شوند. این مواد بهبود دهنده و ضد بیاتی بوده و قدرت نگهداری گاز در خمیر را بالا می‌برند. زمان ور آمدن خمیر را کوتاه می‌کند و حجم قرص نان را افزایش می‌دهند و نیز مقاومت خمیر را در مقابل زدن بیشتر می‌کنند. با استفاده از این مواد می‌توان نسبت استفاده از آرد غلات غیر از گندم را در آردهای مرکب بالا برد.

ج) مواد احیا کننده:

این دسته از مواد در آردهای قوی که دارای گلوتن بالایی هستند مصرف می‌شوند و سبب شکستن باندهای دی‌سولفیدپروتئین آرد و کاهش الاستیسیته خمیر، در نتیجه افزایش حلالیت و نرم شدن گلوتن و کاهش زمان مخلوط کردن مخصوصاً در روش‌های مکانیکی تهیه خمیر می‌شوند.

از این دسته مواد می‌توان به سیستئین و SO_2 و گلوتاتیون اشاره کرد.

۷- سیستئین:

۷- سیستئین یک آمینواسید طبیعی است که نقش احیاکننده دارد. عموماً نمک هیدروکلراید این اسید آمینه که تحت عنوان سیستئین هیدروکلراید می‌باشد استفاده می‌شود زیرا حلالیت بیشتری دارد. این آمینواسید واکنش‌های داخل مولکولی و بین مولکولی را در خمیر تسريع می‌کند و سبب بهبود خواص ویسکوالاستیک و نگهداری گاز در خمیر می‌شود.

با افزودن سیستئین می‌توان مدت تخمیر یک جا را کوتاه کرد این ماده که یک احیاکننده سرعی است در سیستم تولید نان به روش مکانیکی همراه با برومات پتاسیم و یا ویتامین C که اکسیدکننده‌های کنده هستند، مورد استفاده قرار می‌گیرد.

اثر نرم‌کنندگی سیستئین بروی خمیر نیروی کار لازم برای تولید خمیر کاملاً رسیده را تقلیل می‌دهد. میزان مصرف سیستئین بستگی به کیفیت و قدرت آرد دارد همچنین هرچه دور مخلوط کن سریع‌تر باشد میزان افزودن سیستئین به آرد کمتر می‌باشد.

د) آنزیم‌ها:

گندم به دست آمده از مناطق خشک محتوى مقدار کمی آنزیم است برای جبران این نقصه در مراحل تهیه نان از روش‌هایی مثل اضافه کردن آلفا آمیلاز، اضافه کردن آرد مالت و اضافه کردن آمیلاز قارچ‌هایی از گونه آسپریژیلوس و آمیلاز سنتز شده از گونه‌های باسیلوس استفاده می‌شود.

مقدار آلفا آمیلاز در گندم و آرد باید در حدی باشد که مقدار کافی قند ساده به عنوان پیش‌ساز مواد مؤثر در رنگ، طعم نان و سایر فرآوردها و برای تغذیه مخمرها و سرعت عمل و بهبود وضعیت تخمیر در خمیر حاصل شود. مقدار زیاد آن موجب دکسترنیه شدن نشاسته می‌شود که خود عامل چسبندگی خمیر و جداشدن پوسته نان از بافت خارجی آن می‌شود.

¹. Azodicarbonamide

². Maturax

³. Redueing Agents

گاهی اوقات نیز در صورت قوی بودن بیش از حد گلوتن و یا مثلاً در کارخانجات بیسکویتسازی در صورت قوی بودن بیش از حد آرد از پروتئاز استفاده می‌کنند که از یک سو گلوتن را تجزیه نموده و سبب شل شدن بافت خمیر می‌شوند و از طرف دیگر مقداری اسیدآمینه حاصل می‌شود که در واکنش میلارد کاربرد داردند.

آنژیم لیپوکسی ژناز استحصال شده از سویا برای اکسید کردن کاروتینوئیدهای آرد و بی‌رنگ کردن آن استفاده می‌شود. اما در فرآیند ماکارونی‌سازی چون رنگ زرد ماکارونی مطلوب است وجود لیپوکسی ژناز یک عامل منفی تلقی می‌شود.

ه) مواد ضد کپک:

اسید پروپیونیک:

پروپیونات‌ها برای مصرف در نان و فرآورده‌های تخمیری شیرین به عنوان نگهدارنده کاملاً مناسب می‌باشند. اثر آن‌ها بیشتر بر روی کپک‌هاست و عملاً هیچ‌گونه تاثیری بر مخمرها ندارند.

فعالیت آن وابسته به pH بوده و معمولاً در محصولاتی که pH آن‌ها تا حدود پنج است کاربرد آن، ا توصیه می‌شود. میزان مصرف آن تابع ضوابط و مقررات هر کشور است ولی معمولاً نمک کلسیم آن را به مقدار ۱/۰ تا ۰/۲ درصد به آرد می‌افزایند.

در کیک‌ها بیشتر از پروپیونات سدیم استفاده می‌شود و علت آن جلوگیری از مزاحمت احتمالی نمک کلسیم بر روی پودر نانوایی (Baking powder) مصرف شده در فرمول کیک می‌باشد.

اسید سوربیک:

سوربات‌ها نیز بیشتر بر قارچ و ضمناً مخمر مؤثرند هر چند که بر باکتری‌ها نیز بی‌تأثیر نمی‌باشند از آن‌ها در تهیه انواع کیک استفاده می‌گردد. با توجه به اثربخشی که سوربات‌ها روی مخمرها دارند موجب کاهش حجم نان (به مقدار خیلی کم) می‌شوند بنابراین، برای محصولات تخمیری مناسب نمی‌باشند و نمی‌توان مانند پروپیونات‌ها با افزایش زمان تخمیر و بهبود اثر سوربات‌ها، اثر نامطلوب آن‌ها بر روی مخمر را کاهش داد.

د) استات سدیم:

د) استات سدیم نیز مانند پروپیونات‌ها روی قارچ‌ها و باکتری‌ها موثر بوده ولی فعالیت مخمرها را متوقف نمی‌نماید. برای تهیه کیک نیز از آن می‌توان استفاده نمود هر چند بوی تند سرکهای آن مانع بزرگی خواهد بود.

و) مواد مغذی^۱:

از آنجایی که بیشتر مواد مغذی (ویتامین‌ها و مواد معدنی) غلات در پوسته آن‌ها قرار دارد و بالطبع همراه با سبوس از آرد خارج می‌شوند، در بسیاری از کشورها پس از تعیین مقدار ماده مغذی که طی عمل آسیاب کردن گندم و تولید آرد حذف شده‌اند مقادیر حذف شده را دوباره به آرد اضافه می‌کنند تا مواد مغذی از دست رفته جبران شوند. این عمل را **Flour Enrichment** می‌گویند.

گاهی مواد مغذی براساس کمبودهای موجود در یک کشور یا یک منطقه خاص به آرد اضافه می‌شود، که به این عمل **Flour Fortification** می‌گویند.

غنى کردن آرد با پروتئین‌ها، آهن، کلسیم، ویتامین، ریبوفلافوین، ویتامین C و ویتامین A مرسوم است.

نکته: برای غنى کردن آرد با مواد مغذی یا اضافه کردن هر ماده افزودنی دیگر در آسیاب از دستگاه Pulsefeeder و Microfeeder استفاده می‌شود که مقدار کم این مواد را به طور یکنواخت به حجم زیادی آرد اضافه می‌کند.

ز) هوادهنده‌ها یا حجمدهنده‌ها:

این دسته، موادی هستند که در طول پخت دی‌اکسیدکربن تولید نموده و سبب باد کردن و حجمی شدن خمیر می‌شوند. از آن جایی که در صورت استفاده از این مواد تولید و افزایش گاز در طول پخت سریع است لذا خمیر باید به خوبی متورم و حجمی شود و از سوی دیگر به قدر کافی قوی باشد که بتواند گاز را در خود حفظ کند.

این گروه از مواد شامل یک ماده اسیدی و یک ماده اسیدی است که در حضور آب و اعمال حرارت، دی‌اکسیدکربن به وجود می‌آورند.

این گروه شامل اسید تارتاریک به صورت پتاسیم هیدروژن تارتارات (PHT) است که اصطلاحاً کرم تارتار نامیده می‌شود و در عمل مقداری دی‌اکسیدکربن آزاد کرده موجب حجمی شدن خمیر می‌شود از مواد دیگر می‌توان به فسفات اسید کلسیم، پیروفسفات اسید سدیم، گلوکونولات‌الاکتون و بی‌کربنات آمونیوم اشاره کرد.

ن) امولسیون‌کننده‌ها:

این مواد در بافت خمیر بین دو فاز غیر قابل اختلاط قرار گرفته و با کم کردن کشش سطحی بین مولکول‌های دو فاز سبب آسان شدن اختلاط آن‌ها و تشکیل امولسیون پایدار می‌شوند.

مهمنترین نقش امولسیون کننده در فرآورده‌های پخت عبارت است از:

- کمک به کمپلکس شدن نشاسته و پروتئین، واکنش با پروتئین‌ها، تغییر ویسکوزیته خمیر، هوادهی و کف کننده‌گی خمیر، تغییر بافت فرآورده، روان شدن شبکه گلوتن، مرطوب کنندگی، به تأخیر انداختن بیاتی و بهبود کامپیزیری فرآورده نهایی.
- از امولسیفایرهای موثر در فرآورده‌های پخت می‌توان به مونو و دی‌گلیسریدها، سدیم استئاروئیل لاکتیلات (SSL)، لسیتین، استرهای اسید سیتریک اشاره کرد.

در صنایع پخت لسیتین مهمترین امولسیون کننده می‌باشد که موجب بهبود تخمیر و آزادشدن بیشتر CO_2 می‌شود. لسیتین قادر است آب آزاد خمیر را جمع کرده و آن را خشک کند که در نتیجه کار با چنین خمیری آسان‌تر می‌شود. با مصرف آب می‌توان مصرف چربی را در فرمول غذاهای رژیمی کم‌چربی و کم کالری کاهش داد. لسیتین می‌تواند با نشاسته کمپلکس تشکیل داده و دمای ژلاتینه شدن آن را کم کند.

روش‌های فیزیکی برای اصلاح آرد:

انبار کردن طولانی مدت آرد سبب اکسیداسیون طبیعی آن می‌شود و همچنین با استفاده از خمیر کن‌های با دور زیاد می‌توان میزان استفاده از مواد اکسیدکننده را کاهش داد. گاهی نیز خمیر را هوا می‌دهند یعنی مقداری از آرد را با آب مخلوط می‌کنند و به شدت هم می‌زنند تا مقدار زیادی هوا وارد فاز مایع شود سپس باقی‌مانده آرد را اضافه می‌کنند در این روش اکسیژن هوا به کمک آنزیم لیپوکسیژناز عمل اکسیداسیون را انجام می‌دهد.

تکنولوژی تولید نان^۲:

هدف از عمل نانوایی و پخت نان این است که آرد غلات در شکلی جذاب، قابل مصرف و قابل هضم عرضه شود. نان از پخت خمیری حاصل می‌شود که مواد اصلی تشکیل‌دهنده آن آرد گندم، آب، مخمر و نمک است. سایر موادی که ممکن است به آن اضافه شوند شامل آرد سایر غلات، چربی، آرد مالت، مواد تخمیری، امولسیفایر، شیر و قند می‌باشد.

¹. Aerating Agents

². Bread making Technology

سه شرط لازم در تهیه نان از آرد گندم به شرح زیر می‌باشند:

- ۱- تشکیل شبکه گلوتن در اثر جذب آب توسط پروتئین موجود در آرد
- ۲- ایجاد حباب هوا در مخلوط در نتیجه تولید گاز و در نتیجه ایجاد بافتی اسفنجی و حجمی در محصول
- ۳- منعقد شدن کل سیستم توسط حرارت که شامل انعقاد گلوتن و ژلاتینه شپن نشاسته می‌باشد.

مواد تشکیل دهنده نان:

۱- آرد:

آرد مهم‌ترین جز ساختمانی خمیر و نان است همچنین عامل اساسی در تشکیل خمیر چسبنده با قابلیت کششی که بتواند گاز را در خود نگهدارد می‌باشد.

آرد گندم مناسب برای تهیه نان بایستی ویژگی‌های زیر را دارا باشد:

- از آرد قوی با پروتئین بالا (بالاتر از ۱۱ درصد) که گلوتن آن در حد مطلوب باشد استفاده شود.
- فعالیت آنزیمی آرد باید در حد مناسب باشد:

رقم فالینگ نامبر مطلوب بین ۴۰۰-۲۰۰ بوده و میزان رطوبت آن بیش از ۱۴ درصد نباشد. البته گاهی برای تولید نان به روش شیمیایی می‌توان از آرد گندمهای سفید نرم که پروتئین کمی دارد هم استفاده کرد.

آسیب دیدن بخشی از گرانولهای نشاسته در مراحل استحصال آرد برای اثر آنزیمها و تولید قندهای ساده و در نهایت قدرت تولید گاز در خمیر، زمینه مناسبی را به وجود می‌آورد. علاوه بر آن میزان جذب آب آرد را نیز افزایش می‌دهد. در صورتی که آسیب دیدگی نشاسته بیش از حد باشد از چنین آردی خمیری چسبنده به دست می‌آید که بر کیفیت نان اثر منفی خواهد گذاشت. در مورد درصد استخراج آرد از گندم باید توجه نمود که در استخراج با درصد بالا هرچند کیفیت رنگ آرد بهتر خواهد شد و از مقدار اسیدوفیتیک نیز کاسته می‌شود، اما از سوی دیگر بخشی از ارزش غذایی آرد کاهش می‌یابد.

۲- مخمر:

در کلیه روش‌های پخت نان از مخمر برای ایجاد حجم، بهبود طعم و کیفیت گلوتن و افزایش قابلیت هضم نان حاصل استفاده می‌شود.

۱- بهبود عطر و طعم نان:

در جریان تخمیر، مواد آروماتیک پیچیدهای توسط مخمرها سنتز می‌شود که باعث افزایش عطر و طعم فرآورده نهایی می‌گردد.

۲- بهبود رنگ پوسته نان:

در اثر فعالیت مخمرها آنزیم‌هایی سنتز می‌شود که برخی از این آنزیم‌ها باعث آزادشدن قندهای احیا کننده می‌شوند که این قندهای احیا کننده با مواد پروتئینی خمیر به ویژه در قسمت‌های سطحی که بیشتر تحت تأثیر حرارت فر یا کوره پخت می‌باشد ترکیب شده و باعث قهقهه‌ای شدن پوسته نان می‌شود که در اثر واکنش میلارد رخ می‌دهد. این واکنش تولید ترکیبات آروماتیک آردن کننده که همگی در عطر و طعم نان نقش بسزایی دارند.

۳- افزایش ارزش غذایی نان:

اسیدوفیتیک موجود در خمیر توسط آنزیم فیتاز تولید شده توسط مخمر تجزیه می‌شود. در غیر این صورت وجود اسیدوفیتیک به عنوان یک عامل بازدارنده از جذب یون‌های نظری کلسیم و آهن در بدن جلوگیری می‌کند به ویژه در مورد آردهایی با درجه استخراج

بالا (آرد های تیره یا کامل) این امر بیشتر به چشم می خورد لذا در این مورد با استفاده از تخمیر و افزایش مدت زمان آن می توان اسید فیتیک و نمک های آن را تجزیه نمود و بدین ترتیب ارزش غذایی نان را افزایش داد.

۴- افزایش قابلیت هضم نان:

گاز دی اکسید کربن تولید شده توسط مخمرها باعث متخلخل و جحیم شدن محصول نهایی می گردد و سطح تماس آن با شیره های گوارشی را در بدن افزایش می دهد به این ترتیب قابلیت هضم نان بهبود می یابد.

مخمر نانوایی از جنس ساکارومیسیس سرویزیه است که در pH کمتر از ۶ فعالیت می کند و علاوه بر ایجاد حجم یکسری ویتامین و آنزیم هم در خمیر تولید می کند. از مهم ترین این آنزیم ها فیتاز است که سبب شکستن اسید فیتیک می شود. همچنین انورتاز، مالتاز و زیمار (آنزیم هایی که بر روی قند انورت اثر می کنند). نیز از آنزیم های دیگر ترشح شده به وسیله مخمر است.

مقدار مخمری که مورد استفاده قرار می گیرد با طول مدت تخمیر نسبت عکس دارد. همچنین شدت فعالیت مخمر با افزایش حرارت به سرعت افزایش می یابد و بنابراین در مدت ثابت تخمیر مقدار مخمر لازم با افزایش دمای خمیر کاهش می یابد.

مخمرهای نانوایی با روش های مختلفی تولید می شوند که متدائل ترین آن ها عبارتند از:

الف) مخمر خشک فعال: از طریق انجام و خلا، خشک می شود و دارای $\frac{4}{5}$ ، $\frac{4}{2}$ درصد رطوبت می باشد. هنگام مصرف با ۱۰ برابر وزنش آب محلوط می شود و به صورت فعال در می آید.

ب) مخمر فشرده: دارای $\frac{69}{71}$ ٪ رطوبت می باشد.

ج) مخمر خشک غیر فعال: به وسیله حرارت، سلول های زنده آن کشته شده و استفاده محدود تری دارد.

نمک:

نمک را به منظور بهبود طعم به خمیر اضافه می کنند. همچنین نمک تا حدودی اسیدهای حاصل از تخمیر را خشی نموده و از ترشی نان حاصل جلوگیری می کند. این امر به ویژه در مواردی که مدت زمان تخمیر طولانی است دارای اهمیت می باشد. نمک شدت تخمیر را نیز کاهش می دهد. و نیز سبب سفت شدن گلوتون می شود و از چسبندگی خمیر می کاهد. علاوه بر اینها نمک از رشد و نمو باکتری های غیر مجاز می کاهد و در نهایت سبب بهبود رنگ محصول نیز می شود. مقدار نمک مورد استفاده معمولاً بین $\frac{1}{8}$ - $\frac{1}{2}$ درصد وزن آرد است.

نمک طعام یکی از موادی است که در تهیه نان به کار می رود. درصد کمی کلرور سدیم، خمیر را سفت نموده و حالت چسبندگی آن را کاهش می دهد. کلرور سدیم حلایت پنتوزان های موجود در خمیر را زیاد می کند. کارابی کلرید سدیم در آردهای روش نسبت به آردهای تیره رنگ بیشتر است. در خمیر حاصل از آرد گندم جوانه زده، نمک موجب مهار فعالیت آنزیمی و واکنش های ناخواسته آن می گردد و بالاخره در مواردی که از آب دارای سختی کمتر از حد معمول استفاده شود نمک می تواند موجب بهبود کیفیت شبکه گلوتون شود.

یکی از مشکلات استفاده از کلرید سدیم کلوخه ای شدن آن در اثر بالا رفتن رطوبت نسبی هوا است. برای جلوگیری از این نقص می توان از نمک های کلسیم، پتاسیم و سدیم هگزاسیانوفرات استفاده نمود.

بررسی های انجام شده با دستگاه اکستنسو گراف نشان می دهد که افزودن نمک نه تنها مقاومت خمیر را افزایش می دهد بلکه قابلیت کشش آن را نیز زیاد می کند. در حالی که مواد اکسید کننده مقاومت را زیاد ولی قابلیت کشش را کم می کنند.

مکانیزم اثر نمک بر کیفیت خمیر را بر معنای خواص الکترواستاتیکی آن توجیه می کنند. در حالتی که pH خمیر بالاتر یا پایین تر از pH ایزو الکتریک (که در آن pH پروتئین ها رسوب می کنند) باشد، مولکول های پروتئین دارای بارهای الکتریکی همنام می باشند. و نافعه متقابل بارها، از رسوب پروتئین ها و در نتیجه سفت شدن آن جلوگیری می نمایند. ولی اگر از یک الکتروولیت مناسب مانند نمک

که بتواند همچون سپر بین بارهای همنام قرار گیرد، استفاده شود، مولکول‌های پروتئین تا حدی به هم نزدیک شده و در پروتئین سفتی ایجاد می‌شود.

آب:

آب مورد استفاده جهت تولید خمیر باید عاری از آلودگی‌های میکروبی و شیمیایی زیاد باشد و سختی آن از ۱۰۰-۱۵۰ ppm تجاوز ننماید، سختی کمتر از ۱۰۰ ppm نیست زیرا در این صورت موجب چسبندگی خمیر می‌شود. آب‌های سخت نیز موجب تأخیر در عمل تخمیر شده و در نتیجه مقاومت گلوتن را افزایش می‌دهند.

با توجه به این‌که pH مناسب برای تخمیر بین ۵ تا ۶ است، آب مناسب برای تخمیر باید pH در حدود خنثی یا کمی اسیدی داشته باشد.

دمای آب مصرفی جهت تهیه خمیر را از طریق فرمول زیر به دست می‌آورند.

$$(دمای محیط + دمای آرد) - (دمای مناسب خمیر) \times 3 = دمای آب مصرفی$$

مقدار و نوع مواد آلی و املالح محلول با آب می‌تواند بر طعم، رنگ و خصوصیات فیزیکی، شدت تورم، تخمیر و ... در آرد اثر بگذارد. مهم‌ترین اثر املالح موجود در آب بر خصوصیات مکانیکی خمیر، و بافت آن ظاهر می‌شود. مطالعات انجام شده نشان می‌دهند که املالح مانند اکسید کلسیم، کربنات کلسیم، سولفات کلسیم، کلرور منیزیم و بیکربنات سدیم می‌توانند بر تخمیر اثر بگذارند. بدین ترتیب که املالح قلیایی موجود در آب، اسیدیتۀ حاصل از انجام فرآیند تخمیر را کاهش می‌دهند. این عمل به نوبه خود بر سرعت فعالیت آنزیم‌ها اثر نهاده و کل فرآیند تخمیر را تحت تأثیر قرار می‌دهد.

وجود حالت قلیایی در خمیر بر مخمرها اثرات جانبی نیز دارد زیرا بعضی از گونه‌های مخمرها تا حدودی تحت تأثیر این حالت قرار می‌گیرند.

استفاده از آب‌های فاقد املالح کافی به خمیر حاصله حالت چسبندگی بیش از حد لزوم می‌دهد. با افزودن املالح مناسب مانند کلسیم منوفسفات در آب می‌توان بر این حالت غلبه نمود.

از سوی دیگر افزودن املالح کلسیم و منیزیم به آب، منجر به سفت‌تر شدن خمیر می‌گردد که آن را ناشی از واکنش گلوتن با کاتیون‌ها می‌دانند.

در مورد بیکربنات سدیم، مطالعات نشان داده است که اگر مقدار آن تا حد PPM 1000 باشد تأثیری بر تخمیر نخواهد داشت. هم‌چنین اکسید منیزیم در صورتی که کمتر از 500PPM باشد اثر سوئی نخواهد داشت اگر مقدار آن از این حد فراتر رود، باعث کاهش حجم نان خواهد شد، در مورد کلزورها و سولفات‌های قلیایی خصوصاً سولفات کلسیم، اعتقاد بر این است که وجود آن‌ها به دلیل آن‌که می‌توانند گلوتن را سفت‌تر نمایند می‌تواند تا حدودی مفید واقع شود.

کلزورها و فلورورها نیز اثر کمی بر خمیر نان دارند. کلر موجود در آب تا حدی زمان تخمیر را کاهش می‌دهد و حتی در صورتی که آرد ضعیف باشد می‌تواند کیفیت آن را بهبود بخشد.

در بعضی موارد مقادیر ناچیز املالح آب می‌تواند بر کیفیت خمیر اثر بگذارد. وجود کمتر از PPM 1 وانادیوم، می‌تواند خصوصیات خمیر را تغییر دهد. کادمیوم نیز از اثر قابل توجهی برخوردار است. ورود مقدار کمی کادمیوم از تیغه‌ها به همزن جهت ایجاد تأخیر در تخمیر، کافی خواهد بود.

وجود آهن و منیزیم در آب، باعث بدرنگ شدن محصول نهایی می‌گردد. هر چند مقدار آن‌ها در آب آنقدر زیاد نیست که بتواند اثراتی بر بافت خمیر و یا نان داشته باشد.

به طور خلاصه می‌توان نقش عمدۀ آب در خمیر را به صورت زیر خلاصه نمود:

- کمک به تشکیل شبکه گلوتن
- کنترل ویسکوزیته و قوام خمیر
- کنترل دمای خمیر برای فعالیت مخمرها
- پخش یکواخت مواد افزودنی آرد در خمیر
- مرطوب نمودن نشاسته و کمک به تورم آن
- کمک به فعالیت‌های آنزیمی در خمیر

چربی:

چربی معمولاً به نسبت یک درصد وزنی به آرد اضافه می‌شود و سبب بهبود کیفیت و ویژگی‌های شبکه گلوتن و بافت نان حاصل می‌شود. اضافه کردن چربی سبب تأخیر بیاتی نان نیز می‌شود. چربی از سختی پوسته نان کاسته و سبب می‌شود که دیواره سلول‌های مغز نان نازک‌تر و در نتیجه بافت نان، نازک‌تر شده و بریدن آن آسان‌تر شود.

چربی اضافه شده باعث می‌شود که خمیر نرم‌تر شده و به راحتی فرم بگیرد. افزودن بیش از حد چربی باعث کاهش فعالیت تخمیری و تولید CO_2 در خمیر شده و مدت زمان تخمیر را طولانی می‌کند. در این حالت می‌توان مقدار آب را به اندازه ۴۰٪ وزن چربی اضافه شده کاهش داد.

نکته: اضافه کردن لیپیدهای قطبی به خمیر سبب افزایش حجم خمیر می‌شوند در حالی که لیپیدهای غیرقطبی سبب کاهش حجم خمیر می‌شوند.

پودرهای نانوایی^۱:

از پودرهای نانوایی برای افزایش حجم خمیر و بهبود رنگ پوسته، تردی بافت، بالا بردن قابلیت کشش شبکه گلوتن خمیر و به طور کلی اصلاح پارهای از ویژگی‌های خمیر استفاده می‌شود.

پودرهای نانوایی از بی‌کربنات سدیم و نوعی اسید ضعیف تشکیل شده‌اند که در اثر جذب آب تولید دی‌اسیدکربن می‌کند و آین گاز موجب افزایش حجم و اسفنجی شدن بافت نان می‌شود.

بی‌کربنات سدیم در آب کاملاً محلول است و به هنگام مخلوط نمودن خمیر سریعاً در آب حل می‌شود.

پودرهای نانوایی معمولاً براساس ۴۰ درصد اسید، ۲۰ درصد بی‌کربنات سدیم و ۴۰ درصد ماده پرکننده یا Filler مثل تاشاسته ترکیب می‌شوند. این ترکیب ۱۰ درصد دی‌اسیدکربن تولید می‌کند که مقدار مطلوبی است. تنظیم مقدار CO_2 تولیدی با میزان جوش شیرین است. واکنش تولید گاز به هنگام تهیه خمیر آغاز شده و توسط حرارت و در هنگام پخت محصول تکمیل می‌گردد. این واکنش ممکن است در حد فاصل بین مخلوط کردن و پخت نیز انجام شود که به آن اصطلاحاً فعالیت در دوره استراحت یا انتخاب اسید به عواملی مثل سرعت آزاد شدن گاز، تناسب آن با محصول و زمان مخلوط کردن، درآمدن و پخت محصول بستگی دارد. bench time

بی کربنات سدیم موجود در پودر پخت توسط حرارت تبدیل به دی اکسید کربن و کربنات سدیم می شود و در صورتی که روغن در محیط باشد کربنات سدیم تولید شده با آن ترکیب شده و ایجاد صابون می کند. به همین جهت پودرهای نانوایی را با نوعی اسید مخلوط می کنند تا از ایجاد صابون جلوگیری شود.
به طور کلی بر حسب نوع و میزان تاثیر، پودرهای نانوایی را به صورت زیر طبقه بندی می کنند:

۱- موادی که سریع عمل می کنند:

این دسته پس از مخلوط شدن با آب و آرد، مقدار نسبتاً زیادی CO_2 تولید می کنند بعضی از آنها مثل تارتارات خیلی سریع عمل می کنند بنابراین برای تولید نان مناسب نیستند و برخی نیز عمل نسبتاً سریعی دارند مثل فسفات اسید کلسیم هیدراته.

۲- مواد با اثر کند:

این دسته CO_2 خود را تا زمانی که محصول وارد کوره پخت نشده آزاد نمی کنند از این دسته می توان به پیروفسفات کلسیم و پیروفسفات سدیم همراه با بی کربنات سدیم و نشاسته ذرت اشاره کرد.

نکته: مشکل عمدۀ سدیم اسید پیروفسفات بروز پدیده **Aftertaste** است که بر روی دندان‌ها باقی می‌گذارد این طعم اصطلاحاً **pyro** نامیده می‌شود و به دلیل جایگزینی کلسیم سطح دندان با سدیم می‌باشد.

فسفات مضاعف سدیم و آلومینیوم و یا سولفات مضاعف سدیم و آلومینیوم، سولفات مضاعف سدیم و آلومینیوم از مواد دیگر هستند.

در عمل برای نتیجه گیری بهتر از موادی که سریع اثر می کند و موادی که دیر اثر می کند، به صورت توأم استفاده می شود.
از گلوكونولات‌لاکتون به عنوان عامل اسیدی کننده استفاده می شود.

درصد مواد اولیه در پودرهای نانوایی با توجه به عدد خنثی کننده محاسبه می شود که عبارتست از مقدار وزنی جوش‌شیرین لازم برای خنثی کردن ۱۰۰ واحد وزنی مواد اسیدی تحت شرایط استاندارد. مقدار جوش‌شیرین در فرمول ساخت نباید از ۳۰ درصد تجاوز نماید.

استفاده نادرست از مواد حجم دهنده قلیایی و اسیدی ممکن است موجب پیدایش نقاط تیره روی سطح محصول، سبز شدن بافت به دلیل بالارفتن مقدار بی کربنات، تغییر طعم و ایجاد طعم قلیایی در اثر کمی مصرف اسید کننده ها شود.

آماده کردن خمیر^۱:

آماده کردن خمیر عبارت است از مجموعه تغییراتی که باعث شکل گیری شبکه گلوتنی و انجام واکنش های شیمیایی به ویژه واکنش های پروتئولیتیک می گردد.

عمل آوری خمیر شامل سه مرحله به شرح زیر است:

۱- تعدیل دمای آب و آرد:

مقدار آبی که لازم است با آرد مخلوط شود تا خمیری با قوام استاندارد بوجود آید معمولاً ۵۵ تا ۶۱ لیتر به ازاء ۱۰۰ کیلوگرم آرد است.
هر چه پروتئین و نشاسته صدمه دیده بیشتری در آرد باشد نسبت افزودن آب بیشتر می شود بنابراین آرد حاصل از گندم قوی و آرد گندم سخت که مقدار نشاسته آسید دیده بیشتری دارد در مقایسه با آردهای ضعیف و نرم به آب بیشتری نیاز دارد.

^۱. Fast Acting

^۲. Dough Development

آرد را یک روز قبل از تهیه خمیر در محل تهیه خمیر قرار می‌دهیم تا دمای آن در حد لازم بالا برود.

۲- مخلوط کردن اجزای خمیر: Mixing

در این حالت بایستی ابتدا تمام اجزاء خشک بدون اضافه کردن آب با هم مخلوط شوند و پس از یکنواخت شدن آن‌ها، آب و سایر مواد مایع اضافه شوند. سوسپانسیون مخمر نیز پس از تهیه خمیر و در اواخر مرحله مخلوط کردن اضافه می‌شود. چربی نیز پس از افزودن مخمر اضافه می‌شود.

در صورتی که کلیه مواد افزودنی به طور همزمان اضافه شوند در این صورت مخمر فرصت کافی برای آدابته شدن با محیط و قدرت جذب آب را نداشته و عمل تخمیر به خوبی صورت نخواهد گرفت لذا بهتر است مخمر را به طور جداگانه در آب ولرم خیس کرده و بعد از شروع فعالیت همراه آب به خمیر اضافه کرد. از طرفی اگر تمام اجزاء خمیر یک جا با هم مخلوط شوند مخمرها طی رشد و نمو و فعالیت خود با سنتز آنزیم‌های آمیلولیتیک روی ترکیبات نشاسته‌ای اثر کرده و باعث تضعیف آن‌ها خواهند شد همچنین با تولید اسیدهای آلی باعث ترش شدن خمیر می‌شوند.

در هنگام تهیه نان، آب، آرد و اجزاء دیگر را با یکدیگر مخلوط می‌کنند. تشکیل یک خمیر الاستیک و چسبنده فقط مربوط به گندم است. در واقع خمیر چیزی فراتر از مخلوط آرد و آب می‌باشد. در جریان مخلوط کردن این دو تغییرات زیادی مشاهده می‌شود. بدین ترتیب که ابتدا یک مخلوط آبکی به دست می‌آید که رفته رفته سفت شده و حتی ممکن است حالت پودری به خود گیرد. (در صورتی که مقادیر آرد بسیار زیاد باشد).

با ادامه هم زدن تغییرات قابل ملاحظه دیگری اتفاق خواهد افتاد. مجموعه مخلوط آب و آرد یا سیستم متشکله حالت سفتی و رطوبت زیاد خود را از دست می‌دهد و به نظر می‌رسد که آب در سیستم به کلی تا پدید شده است. بدین ترتیب یک خمیر چسبنده به دست می‌آید. در این مرحله خمیر نسبت به کشش مقاومت می‌نماید و این مقاومت با به هم زدن بیشتر خمیر افزایش می‌یابد. مکانیزم عمل بدین ترتیب است که به هنگام افروden آب به آرد، سطح ذرات آرد به وسیله آب به سرعت احاطه می‌شود، اما از آن جا که در ابتدا مقدار آب بیش از سطح ذرات است، سیستم حالت کاملاً مایع و آبکی داشته و به در مقابل کشش نیز مقاومت نمی‌نماید و به سرعت توده تشکیل شده از هم متلاشی می‌شود.

در صورتی که عمل اختلاط انجام نشود، بروز تغییرات در خمیر ناچیز خواهد بود، خصوصاً اگر دانه گندم از نوع سخت باشد، آب به درون ذرات به کندی نفوذ می‌کند، با هم زدن خمیر سرعت نفوذ آب به درون ذرات بیشتر شده و آن را کاملاً هیدراته می‌نمایند. همچنان که آب به درون ذرات نفوذ می‌نماید، مقاومت سیستم به کشش نیز بتدریج افزایش می‌یابد. جنبه مهم دیگر در پدیده مخلوط شدن، مشارکت هوا است، بتدریج که حالت بهم چسبندگی خمیر بیشتر می‌شود هوا در درون بافت بیشتر محبوب شده و در نتیجه وزن مخصوص خمیر را کاهش می‌دهد.

علاوه بر نشاسته، گلوتن موجود در آرد نیز شروع به جذب آب نموده و بر حجم خود می‌افزاید. با جذب آب، گلوتن ابتدا تشکیل یک شبکه دو بعدی را می‌دهد که قادر به حفظ و نگهداری گاز نمی‌باشد. با کمی بهم زدن که به آن ورز دادن^۱ گفته می‌شود کار تبدیل شبکه دو بعدی به سه بعدی گلوتن انجام خواهد شد.

۳- عمل آوری خمیر:

از سه روش جهت عمل آوری خمیر استفاده می‌کنند که شامل موارد زیر است :

۱- عمل آوری بیولوژیکی: به وسیله مخمر مثل فرایند تخمیر یک جا (طولانی) و یا سیستم اسفنج و خمیر

۲- عمل آوری مکانیکی : به وسیله مخلوط کردن شدید و استفاده از عوامل اکسید کننده مثل فرایند نان کورلی وود

۳- عمل آوری شیمیایی: استفاده از عوامل احیا و اکسید کننده مثل فرایند گسترش خمیر فعال شده

۱- عمل آوری بیولوژیکی:

عمل آوردن بیولوژیکی خمیر، یا توسط خمیر ترش (الخمیر شب مانده) و یا توسط مخمرها انجام می شود. در خمیر ترش، باکتری های مولد اسید و مخمرها به طور همزیست فعالیت می نمایند.

سه عمل عمده میکرووارگانیزم های خمیر ترش عبارتند از:

- ۱- تشکیل گاز دی اکسید کربن به منظور پوک کردن خمیر
- ۲- تشکیل اسید که اثری مثبت در نابودی مواد مضر در خمیر دارد.
- ۳- تشکیل مواد معطره که عامل بوی مطبوع نان به شمار می آیند.

در روش تهیه خمیر با مخمر، به علت فعالیت آنزیماتیکی، قسمتی از قندهای قابل تخمیر توسط مخمر مصرف می شود در نتیجه کاهش وزنی که اصطلاحاً آن را «کاهش وزن تخمیر» می نامند به وجود می آید. این کاهش وزن به روش تهیه خمیر، مدت زمان تخمیر، مواد اولیه، درجه حرارت و سایر عوامل بستگی دارد. درصد نوسان کاهش وزن تخمیر بین ۵/۰ تا ۵ درصد است.

هرچه مدت زمان تخمیر کوتاه تر باشد درصد کاهش وزن تخمیر کمتر و هرچه طولانی تر باشد درصد آن بیشتر است.

روش تهیه خمیر از طریق عمل آوری بیولوژیکی می تواند به روش های زیر انجام پذیرد:

الف) تخمیر یک جا (طولانی):

در این روش تمام اجزای خمیر و مخمر مخلوط شده و برای مدت معینی در دمای ۲۷°C قرار می گیرند سپس آن را در فر می گذارند تا نان تهیه شود. در این روش از مخمر به میزان کم استفاده می شود.

ب) سیستم مستقیم (بدون خمیر اولیه):

در این سیستم که به فرایند تخمیر سه ساعته نیز موسوم است پس از ۲ ساعت خمیر را بر می گردانند تا گاز تولید شده خارج شود و خمیر به اصطلاح خفه نشود و نیز توزیع دما در سراسر خمیر یکنواخت شده و اختلاط کامل تری در خمیر انجام شود.

در تهیه خمیر به این روش باید به نکات ذیل توجه نمود:

الف) برای ایجاد پوکی بیشتر خمیر، میزان مخمر و درجه حرارت باید اندکی افزایش باید.

ب) درجه حرارت آب مورد استفاده نسبتاً بالا باشد.

ج) تا حد ممکن از به کار گیری آرد با کیفیت و کمیت پروتئینی ضعیف اجتناب شود.

این روش دارای مزايا و معایب است که به طور جداگانه به آن ها اشاره می شود:

مزایا:

- صرفه جویی در نیروی انسانی و زمان.

- کاهش تأثیر عوامل خارجی بر روی خمیر به علت کوتاه بودن زمان.

- جلوگیری از کاهش وزن خمیر در طی تخمیر.

معایب:

- تشکیل کمتر اسید و ترکیبات آلی که این خود روى عطر و بو و طعم و مزه نان اثر منفی دارد.

- گرفتن طعم و بوی بیشتر مخمر در نان.

- حجم نان تولیدی در این روش کمتر از حجم نان تهیه شده به روش غیرمستقیم خواهد بود.

- افزایش مصرف مخمر

ج) روش غیر مستقیم (اسفنج و خمیر):

فرق این سیستم با سیستم خمیر مستقیم در این است که در این روش در ابتدا فقط قسمتی از آرد را در ابتدا با همه مخمر و با مقدار کافی آب مخلوط می‌کنند تا خمیر بسازند. این خمیر را برای چند ساعت می‌گذارند تا تخمیر شود (به این خمیر اولیه که به آرد قوی‌تری نیاز دارد اسفنج اطلاق می‌شود). سپس اسفنج را به هم می‌زنند و بقیه آرد و همه نمک و روغن را اضافه می‌کنند تا خمیری با قوام لازم تهیه شود.

در این سیستم به علت پائین بودن ویسکوزیته و مواد جامد محلول و غیر محلول و نمک در محیط عمل، تخمیر به نحو بهتر و سریع‌تری انجام می‌گیرد و ضمناً از اثر آنزیم‌های مختلف بروی تمام شبکه گلوتون جلوگیری می‌شود. در مرحله تخمیر مقداری گازکربنیک و در حدود $\frac{3}{2}$ درصد وزن آرد، الكل تولید می‌شود که موجب تخلخل خمیر می‌شوند، قسمت عده این ترکیبات در حین پخت خارج می‌شوند. همچنین مقداری اسید هم تولید می‌شود که این اسیدها بر روی الاستیسیته و حالت کلئنیدی گلوتون و نیز بر روی قدرت و فعالیت آنزیم‌ها اثر منفی دارند بنابراین باید در خمیر سیستم بافری وجود داشته باشد.

مزایای روش غیرمستقیم تهیه خمیر:

- صرفه‌جویی در مصرف مخمر.
- کوتاه شدن زمان تخمیر نهایی.
- به تأخیر افتادن زمان بیاتی نان به علت متورم شدن بهتر نشاسته.
- ایجاد طعم و بوی خوب در نان.
- بهبود الاستیسیته و ایجاد خلل و فرج ظریف در بافت نان.

معایب روش غیرمستقیم تهیه خمیر:

- اضافه شدن حجم کار.
- نیاز بیشتر به نیروی انسانی و وسائل کار.
- کاهش وزن زیاد خمیر در طی تخمیر

۲ - عمل آوری مکانیکی^۱:

در این روش مواد پوک‌کننده (در مواردی گاز اکسیدکردن یا بخار آب) از طریق به هم‌زدن سریع و شدید خمیر وارد آن می‌شود. در انجام این روش باید به دو نکته توجه نمود. اول آنکه خمیر دچار شکستگی ناشی از سرعت بالای مخلوط کن نشود و ثانیاً خمیر فوراً به نان تبدیل شود، که در غیر این صورت گازها خارج می‌شوند. برخی از فرایندهای تولید نان با این روش به شرح زیر هستند:

۱- فرایند نان کورلی وود^۲ (CBP):

در این روش عمل آوردن و آماده کردن خمیر جهت پخت به وسیله روش‌های مکانیکی صورت می‌گیرد. برای این منظور احتیاج به مخلوطکن‌های بسیار قوی می‌باشد، پس گسترش خمیر طی به هم زدن شدید مکانیکی در مدت کوتاهی حاصل می‌شود. برای اکسیداسیون گروههای سولفیدریل و سفت‌تر شدن شبکه گلوتونی از ویتامین C به تنهایی یا همراه با برومات پتانسیم استفاده می‌شود. مقدار آب به کار رفته تقریباً $\frac{3}{5}$ درصد بیشتر از روش معمولی (عمل آوری با تخمیر بیولوژیکی) می‌باشد. مقدار مخمر مورد نیاز در این

سیستم نیز تقریباً دو برابر روش‌های دیگر است. همچنین می‌توان از آردهای ضعیفتر نیز استفاده کرد اما به دلیل این‌که زمان تخمیر کوتاه است، مخمرها قادر نیستند به میزان کافی فیتاژ ترشح کنند در نتیجه اسیدوفیتیک در محصول باقی می‌ماند.

۲- خمیرسازی مداوم^۱

در این روش که فقط مخصوص موقع ضروری است مقدار مخمر ۲/۵ درصد بوده و تخمیر در دمای بالاتر (۳۲°C) و در مدت یک ساعت انجام می‌گیرد. نان حاصل از این سیستم دارای تخلخل کمتر و حباب‌هایی با دیواره ضخیم‌تر است و بیاتی آن با سرعت بیشتری انجام می‌گیرد.

۳ - عمل آوری شیمیایی:

در این روش برای عمل آوردن خمیر از یک ماده احیاء‌کننده قوی و سریع مثل سیستئین و از یک یا چند اکسید که به کنندی اثر می‌کنند نظیر ویتامین C استفاده می‌شود. در این روش مواد مؤثر در طعم و بوی نان حاصل نشده و قسمت عمده‌ای از اسیدوفیتیک آن در خمیر باقی می‌ماند.

مشت زدن به خمیر^۲ :

در طی این عمل خمیر از یک طرف ظرف به سمت دیگر منتقل می‌شود و هدف انجام این کار یکنواخت کردن دمای خمیر برای رشد و نمو یکسان مخمرها و خارج کردن گاز کربنیک وارد کردن اکسیژن تازه برای تنفس مخمرها می‌باشد. مراحل بعدی شامل شکل دادن به خمیر، چونه‌گیری (تقسیم خمیر به قطعات مساوی و یکنواخت) و گرد کردن خمیر می‌باشد. قطعات خمیر هنگام خروج از دستگاه چونه‌گیری یکنواخت نیستند و دارای سطحی نامنظم و چسبنده هستند و اگر به همین صورت وارد مرحله تخمیر شوند قسمت عمده گازهای آن از خمیر خارج می‌شوند برای جلوگیری از این کار در مرحله گرد کردن قطعات خمیر را مالش می‌دهند و گرد می‌کنند.

تخمیر میانی^۳ :

قطعات خمیر پس از خارج شدن از دستگاه گرد کننده تقریباً عاری از گاز هستند و نیز گلوتون قابلیت اتساع خود را از دست داده است. بنابراین لازم است خمیر مدت کوتاهی یعنی بین ۸-۱۲ دقیقه به حال خود رها شود تا حجم آن به سبب ایجاد گاز ناشی از تخمیر افزایش یابد.

رطوبت نسبی محلی که تخمیر میانی در آن انجام می‌شود حدود ۷۷ درصد است. در مورد نان‌های قالبی پس از مرحله تخمیر میانی آن‌ها قالب‌گذاری می‌شوند اما در مورد نان‌های مسطح این مرحله وجود ندارد.

تخمیر نهایی^۴ :

آخرین مرحله‌ای است که خمیر قبل از ورود به فر طی می‌کند و یکی از حساس‌ترین مراحل می‌باشد که در طی آن حجم خمیر افزایش می‌یابد دمای مناسب این مرحله حدود ۳۵-۳۶°C و رطوبت نسبی مناسب آن ۸۰-۸۵ درصد است.

¹. Emergency no-time dough

². Punching

³. proofing

⁴. Final Proofing

چنانچه این عمل با موفقیت انجام نگیرد یعنی گازهای تولید شده به طور یکنواخت در داخل قرص خمیر توزیع نشود قرص نان حاصل دارای پخت یکنواخت نخواهد بود زیرا قسمت‌هایی که دارای مقدار گاز کمتری هستند به صورت خمیر باقیمانده و قسمت‌هایی که دارای مقدار گاز بیشتری هستند بهتر پخت می‌شوند. به علاوه اگر حجم گازهای^۱ تولید شده به اندازه کافی نباشد نان کم حجم و سنگین حاصل می‌شود که سطح خارجی آن به خوبی پخته شده و حتی سوخته در حالی که قسمت‌های متز نان خمیر نخواهد شد. مصرف چنین نانی موجب اختلالات گوارشی می‌گردد زیرا اولاً پخت آن کامل نیست و ثانیاً سطح تماس آن با آنزیمهای گوارشی کم است و در نتیجه عمل هضم آن به خوبی صورت نمی‌گیرد.

پخت نان :

عمل پخت سبب بوجود آمدن نانی سبک با حالت اسفنجی، مطبوع و خوشمزه و قابل هضم از خمیر می‌شود. تغییراتی که در حین پخت انجام می‌شود شامل مراحل زیر است :

- ۱- در ابتدای این مرحله برای زمان کوتاهی (درنتیجه افزایش دما) فعالیت مخمرها و آنزیمهای تشدید می‌شود و در نتیجه تولید گاز و فعالیت‌های پروتئولیتیکی و آمیلولیتیکی افزایش می‌یابد این پدیده‌ها زمانی که دمای خمیر به حدود 55°C برسد متوقف می‌شود.
- ۲- حجم دی‌اکسید کربن حاصل در اثر بالارفتن دما، افزایش یافته و منجر به بزرگ شدن حفره‌های داخلی و تخلخل بیشتر محصول می‌گردد.
- ۳- الكل حاصل از تخمیر در این دما تبخیر می‌شود.
- ۴- گرانول‌های نشاسته در دمای حدود 50°C آماس کرده و به شبکه گلوتن می‌چسبند.

مهم‌ترین ترکیب کربوهیدراتی آرد، نشاسته است که هر چند در آب سرد نامحلول است اما در محیط آبی، بخشی از آن، به مرور آب جذب نموده و شروع به ازدیاد حجم و متورم شدن می‌نماید این عمل با افزایش درجه حرارت بیشتر شده در نهایت نشاسته ژلاتینه می‌شود. ژلاتینه شدن نشاسته امکان افزایش حجم نان را میسر می‌سازد. و یا ایجاد شبکه‌ای مقاوم، ساختمان داخلی نان را پس از سرد شدن، محافظت می‌نماید.

میزان آب جذب شده توسط نشاسته بستگی به میزان آسیب دیدگی نشاسته دارد. در هنگام آسیاب کردن گندم، تعدادی از گرانول‌های کروی شکل نشاسته، تحت تأثیر غلتک‌ها، به طور فیزیکی دچار آسیب می‌شوند. میزان این آسیب دیدگی متغیر است. نشاسته آسیب دیده در حین پخت و یا به هنگام ژلاتینه شدن نقش مهمی در میزان جذب آب به عهده دارد. ثابت شده است که گرانول‌های آسیب دیده با $1/5$ ثانیه قرار گرفتن در مجاورت با آب شروع به جذب آب می‌نمایند. همچنین با تأثیر آنزیمهای آمیلازی بر گرانول‌های آسیب دیده، و آزاد شدن مقداری آب، قوام خمیر کاهش می‌یابد. و بنابراین ضروری است که در صورت آسیب دیدگی شدید نشاسته، از آب کمتری استفاده شود، زیرا وجود مقادیر زیاد نشاسته آسیب دیده، سبب کاهش حجم، و خرابی وضعیت مفرز و بافت و نهایتاً نزول کیفیت نان می‌شود. تئوری مطرح شده در این زمینه آن است که نشاسته شدیداً آسیب دیده، بیش از حد ژلاتینه شده و سطح آن به شدت افزایش می‌یابد و بدین ترتیب گلوتن موجود، جهت پوشش نشاسته و انجام واکنش متقابل با آن کفایت نخواهد کرد. نشاسته که در حین مخلوط کردن مقداری هوا را در خود نگه می‌دارد، پس از ژلاتینه شدن و به هنگام پخت سفت می‌شود و با پیدا کردن حالت ثابت بخشی از هوا و گاز CO_2 را در خود محبوس می‌نماید و بدین ترتیب به سبکتر شدن نان کمک می‌کند. همچنین نشاسته ژلاتینه با حفظ بخشی از رطوبت، باعث نرمی و تازگی نان نخواهد شد که البته به مرور زمان، این وضعیت دچار تغییر می‌شود.

۵- در ابتدای کار مقداری از رطوبت گلوتن تبخیر شده در نتیجه گلوتن الاستیسیته بیشتری پیدا می کند. در این حالت حفظ حالت فیزیکی نان به عهده نشاسته ژلاتینه شده است و با تشکیل ژل مقدار بیشتری از رطوبت گلوتن جذب می شود و در نتیجه گلوتن رطوبت از دست داده و منعقد می شود و سرانجام حجم قرص خمیر تثبیت می گردد.

در اوایل پخت نان به دلیل تبخیر آب و الكل دمای خمیر از 100°C تجاوز نمی کند ولی در مراحل بعدی دما افزایش یافته و به حدود $200-250^{\circ}\text{C}$ می رسد و در نتیجه نشاسته دکسترینزه و کلراملیزه شده و موجب ایجاد رنگ پوسته می شود. البته رنگ اول پوسته نان ناشی از واکنش میلارد می باشد. اگر در فرمولاسیون خمیر نان، از شکر هم استفاده شده باشد ساکاز تحت اثر آنزیم انورتاز به گلوکز و فروکتوز تبدیل می شود که این قندها توانایی شرکت در میلارد را دارند.

در طی مرحله پخت نان عمل نمزدنی یا اسپری کردن آب انجام می شود. این آب در اطاقک مخصوص تخمیر باعث ایجاد رطوبت بیشتر هوا می شود.

البته در مواردی که فر دارای رطوبت کافی است این عمل حذف می شود.
اسپری کردن یا فرچه زدن دارای مزایای زیر است:

۱- سطح خمیر گبترش بیشتری پیدا کرده، فرم و شکل نان بهتر می شود.

۲- حجم نان بیشتر می شود.

۳- پوسته نان ترک نمی خورد.

۴- رنگ نان بهدلیل تشکیل دکسترین، قهومای می شود.

۵- سطح نان برآق و درخشندگی می شود.

۶- پخش و هدایت حرارت بهتر انجام می شود.

۷- پوسته دیرتر سفت می شود.

اصولاً هرچه درجه حرارت پخت پایین تر باشد مقدار نمزدن باید کمتر شده و هرچه درجه حرارت بالاتر باشد مقدار آن باید بیشتر گردد.
نمزدن روی کیفیت نان حاصل اثر فراوانی دارد. در صورتی که مقدار نمزدن زیاد باشد، باعث می شود نان از درخشندگی زیاد و ترک خوردنی عرضی بالا و سطح زیرین صافی برخوردار شود، در حالی که اگر نمزدن به میزان کم صورت گیرد موجب درخشندگی کمتر پوسته، روشن تر شدن رنگ نان و ترک خوردنی طولی در سطح و برآمدگی کمتر نان می گردد.

عوامل تعیین کننده کیفیت نان در فرایند پخت شامل، درجه حرارت و میزان رطوبت هوا می موجود در فر می باشد.

رطوبت هوای داخلی فر پخت نان باید در حدود $70-80$ درصد باشد. به طور کلی به ازای هر 100 کیلوگرم نان به 3 کیلوگرم آب جهت تبخیر در فضای فر نیاز داریم.

هرچه چانه کمتر تخمیر شده باشد، درجه حرارت پخت باید پایین تر و رطوبت هوا بیشتر باشد و هرچه تخمیر چانه بیشتر انجام شده باشد درجه حرارت پخت باید بالاتر و رطوبت هوا کمتر باشد.

نکته: به طور کلی هرچه نان کوچک تر باشد مقدار آبی که در ابتدای فر باید اسپری گردد بیشتر است علت این امر به سطح بیشتر چانه در نان های کوچک مربوط می شود.

اصولاً زمان پخت به عوامل زیر بستگی دارد:

۱- نوع آرد و ویژگی های خمیر

۲- وزن و فرم چانه

۳- درجه پوکی چانه

۴- ترکیب خمیر و مواد مصرفی آن

سرد کردن نان:

منظور از سرد کردن، کم کردن حرارت نان است بدون اینکه تغییر زیادی در میزان رطوبت آن ایجاد شده و نیز کیفیت مطلوب محصول حفظ شود. حرارت عمق نانی که از فر خارج می‌شود حدود 98°C و رطوبت آن حدود ۴۵ درصد است. پوسته نان داغتر و بسیار خشک‌تر از مغز نان است به طوری که پوسته فقط حدود ۱-۲ درصد رطوبت دارد و به سرعت سرد می‌شود. خشک شدن بیش از حد در طی سرد شدن سبب کاهش وزن محصول می‌شود.

بیات شدن نان:

بیات شدن نان عبارتست از سفت شدن مغز نان و در واقع از دست رفتن رطوبت علت واقعی بیاتی نیست. علت اصلی بیاتی نان تغییر آهسته نشاسته در حرارت‌های زیر 55°C است که در طی آن رشته‌های آمیلوپکتین نشاسته به یکدیگر نزدیک شده و بین آن‌ها اتصالات هیدروژنی بوجود می‌آیند البته رشته‌های آمیلوزی قبلاً طی رتروگراواسیون به هم متصل شده‌اند. بنابراین بیات شدن نان توان با از دست دادن رطوبت است.

نکته: مقدار آبی که طی عمل بیات شدن از نشاسته خارج می‌شود جذب گلوتون می‌گردد.

نکته: برای اندازه‌گیری میزان بیاتی نان‌های حجمی می‌توان از دستگاه ویسکوالاستوگراف^۲ استفاده کرد.

برای ممانعت از بیاتی از راه‌های زیر استفاده می‌شود

۱- بهبود کیفیت پخت نان و کنترل شرایط پخت:

میزان رطوبت نان پس از خروج از تنور یا فر در این امر دخالت زیادی دارد و هرچه رطوبت کمتر باشد بیاتی دیرتر انجام می‌شود. در نان‌های کاملاً خشک مستله بیاتی منتفی است. زیرا امکان تحرک و نزدیک شدن رشته‌های آمیلوپکتینی به هم وجود ندارد.

۲- نگهداری نان در دمایی کمتر از 20°C - و یا بالاتر از $+55^{\circ}\text{C}$:

درجه حرارت یخچالی بیاتی را تسريع می‌کند. بهترین روش حفظ تازگی نان منجمد کردن آن در دمای 20°C - است.

۳- استفاده از ترکیبات شیمیایی:

استفاده از موادی مثل گلوتون، آرد سویا، شیر، آمیلوز، نشاسته هیدرولیز شده که سبب افزایش ظرفیت جذب آب می‌گردد سبب تأخیر بیاتی خواهد شد. استفاده از صمغ‌ها نیز مانع از بیاتی می‌شوند.

رنگ پوسته نان اکثراً ناشی از واکنش میلارد می‌باشد البته کمی از رنگ نیز ناشی از کاراملیزه شدن قندها می‌باشد. طعم نان نیز که عمدها در پوسته آن است ناشی از واکنش میلارد و نیز محصولات حاصل از عمل تخمیر می‌باشد.

¹. Bread Staling

². Viscoelastograf

در اثر طولانی شدن تخمیر در قالب پخت، رطوبت زیاد در اطاکت تخمیر نهایی، کهنه‌گی و یا تازگی زیاد خمیر و کاهش مقدار بخار در فر پخت، سطح نان دچار ترک خوردگی می‌شود.

تکنولوژی محصولات خمیری

اصولاً محصولات خمیری به دو دسته تقسیم می‌شوند:

۱- محصولات اکسترود شده:

این گروه شامل محصولات اکسترود شده بلند (اسپاگتی^۱، ماکارونی و ورمیشل^۲) و محصولات اکسترود شده کوتاه (نودل^۳) می‌باشد.

۲- محصولات غلتکی:

در محصولات غلتکی معمولاً خمیر به وسیله غلتک‌های مخصوص نازک شده و به وسیله نوار نقاله حمل شده و توسط فرم دهنده‌ها شکل موردنظر را می‌یابد.

اختلاف زیادی بین محصولات غلطکی با محصولات اکسترود شده وجود دارد که به شرح زیر می‌باشد.

۱- در سیستم غلتکی به سبب اینکه خمیر روی نوار نقاله مدتی حمل می‌گردد بنابراین از حالت تراکم و فشردگی خارج می‌شود به همین دلیل اغلب آب‌گیری این محصولات در مقایسه با انواع اکسترود شده در فرایند پخت بیشتر بوده و تراکم و فشردگی کمتری داشته و به همین دلیل این محصولات در حین پخت مواد خشک بیشتری را در آب از دست می‌دهند.

۲- pH محصولات غلتکی به سبب فعالیت میکروارگانیسم‌ها و تولید گاز دی‌اکسیدکربن نسبت به انواع اکسترود شده پایین‌تر است.

۳- معمولاً لبه‌ها و قسمت‌های کناری محصولات غلتکی به دلیل فرم‌پذیری خاصی که دارند، نسبتاً تیز بوده و بنابراین به علت سطح زیادتر آب بیشتری را جذب می‌کنند در نتیجه موقع پخت دچار وارفتگی می‌شوند.

۴- به دلیل برگشت قسمت‌هایی از خمیر، کیفیت محصولات غلتکی یکنواخت نیست ضمناً هرچه ضخامت و ابعاد این محصولات افزایش یابد کیفیت محصولات نهایی کاهش می‌یابد.

۵- بازده تولید محصولات غلتکی نسبت به محصولات اکسترود شده پایین‌تر است.

¹.Spaghetti

².Vermicelli

³.Noodle

تکنولوژی ماکارونی^۱

مواد اولیه ماکارونی به شرح زیر می‌باشد:

۱- سمولینا^۲

بهترین ماکارونی از سمولینای گندم تریتیکوم دوروم که نوعی گندم سخت می‌باشد به دست می‌آید. این گونه از نظر گیاه‌شناسی تترپلوبنید با تعداد $2n=28$ کروموزوم و ژنوم AABB می‌باشد. در حالی که گندم نان دارای $2n=42$ کروموزوم بوده و از نظر ژنتیکی هگزاپلوبنید است. جوانه زدن دانه در فعالیت‌های آنزیماتیک و بازدهی سمولینا اثر منفی دارد.

گندم دوروم مناسب برای ماکارونی‌سازی باید به طور متوسط^۳ دارای ۱۴-۱۵ درصد پروتئین و سمولینای حاصل از آن هم حدود ۱۳-۱۳/۵ درصد پروتئین باشد. مقدار پروتئین باید حتماً بیش از ۱۲ درصد و گلوتن مرطوب باید بیش از ۳۰ درصد باشد.

سمولینای با پروتئین بالا و کیفیت گلوتن بالا دارای نشاسته کمتری است و بنابراین جذب آب آن یکنواخت‌تر است. رنگ سمولینای مناسب برای ماکارونی زرد تند و روشن می‌باشد که مربوط به گزان توفیل گندم است. به طور کلی هر چه اندازه ذرات کوچک‌تر باشد رنگ آن‌ها روشن‌تر است.

وجود آنزیم لیپوکسی‌ژناز در سمولینای ماکارونی‌سازی سبب از بین رفتن رنگ زرد مطلوب آن می‌شود، بنابراین این آنزیم در سمولینا باید در کمترین حد خود باشد. بدیهی است با افزایش درجه استخراج گندم میزان آنزیم لیپوکسی‌ژناز بیشتر می‌شود که نامطلوب است.

وزن هکتولیتر گندمهای دوروم بالاتر از گندمهای مخصوص نان است. گندمهایی که وزن هکتولیتر بیش از ۷۸ کیلوگرم و عدد فالینگ آن‌ها بیش از ۲۳۰ ثانیه باشد به سبب این که سمولینای مناسبی تولید می‌کنند، جهت ماکارونی‌سازی بسیار مناسب هستند. به طور کلی آردهایی که دارای زمان طولانی‌تر مخلوط شدن و هیدراتاسیون بوده و قوی‌تر باشند، برای ماکارونی مناسب‌تر هستند. حداکثر استفاده از ۰-۱ درصد آرد سایر گونه‌های گندم جهت تولید ماکارونی مجاز است.

در فرایند تهیه سمولینا هدف بدست آوردن بیشترین مقدار سمولینا و کمترین مقدار آرد است. عمل مشروط کردن به نحوی انجام می‌گیرد که رطوبت اندوسپرم ۱۵ و رطوبت پوسته ۱۸ درصد باشد. سیستم آسیاب کردن دوروم فقد غلتک‌های نرم کننده می‌باشد. هم‌چنین طی آسیاب کردن باید از آسیب‌دیدگی نشاسته جلوگیری شود زیرا در این صورت آسیب نشاسته، سبب نشست آمیلوز هنگام پخت گشته و در نتیجه مقدار نشاسته در آب پخت افزایش می‌یابد و این عمل سبب بهم چسبیدن رشته‌ها می‌شود. به همین دلیل در آسیابهای سمولینا تعداد غلتک‌های خردکننده افزایش داده می‌شود.

وجود ذرات درشت سمولینا به علت تأخیر در جذب آب موجب پیدایش لکه‌های سفید در محصول می‌شود. چنان‌چه اندازه ذرات درشت شوند مقدار بیشتری پوسته وارد سمولینا نشده و در نتیجه مقدار خاکستر افزایش می‌یابد.

در صورتی که نسبت گلوتنین به گلیادین در خمیر بیشتر باشد کیفیت پخت بهبود می‌یابد.

۲- آب:

آب لازم جهت تهیه خمیر ماکارونی باید دارای شرایط بهداشتی مناسب و عاری از یون‌های فلزی باشد، چون این یون‌ها بر روی رنگ ماکارونی اثر نامطلوبی دارند.

دمای مطلوب آب جهت تهیه خمیر ماکارونی حدود 38°C است.

برای سالم‌سازی آب بهتر است از ترکیبات کلر استفاده نشود و به جای آن از اشعه UV استفاده می‌گردد.

تهیه برای خمیر ماکارونی، مقدار آب با توجه به مقدار گلوتن آرد، اندازه ذرات، آسیب‌دیدگی نشاسته و مقدار رطوبت سمولینا یا آرد با روش‌های ساده و بهویژه فارینوگراف تعیین می‌شود.

بهتر است آب به صورت اسپری و با فشار ثابت روی آرد پاشیده شود که این^۱ امر به یکنواختی خمیر کمک می‌کند.

۳ - تخم مرغ:

تخم مرغ، بعد از آرد مهم‌ترین ماده اولیه فرآورده‌های Pasta و بویژه ماکارونی‌های تخم مرغی می‌باشد. مقدار تخم مرغ اضافه شده به این فرآورده‌ها ۶-۵ درصد وزنی است. تخم مرغ در افزایش ارزش غذایی محصول، بهبود رنگ و کیفیت خمیر موثر است. سفیده تخم مرغ قابلیت پخت محصول یا پتانسیل پخت را بهبود بخشیده، روی ثبات و پایداری محصولات خمیری اثر مثبت و فراوانی دارد در حالی که زرده تخم مرغ چنین اثری را ندارد بلکه بیشتر روی فرم پذیری خمیر و فشار اکسترودر و خروج بهتر و راحت‌تر خمیر اثر مثبتی دارد. بنابراین بهتر است در محصولات خمیری از تخم مرغ کامل استفاده نمود.

۴ - مواد افزودنی مجاز:

گاهی اوقات می‌توان از مونوگلیسریدهای تجاری برای کم کردن چسبندگی خمیر و مقاومت آن در مقابل پخت اضافی استفاده نمود. گاهی نیز از دی‌سدیم استات استفاده می‌شود که یون‌های فلزی را مهار نموده و سبب بهبود رنگ آن‌ها شده و نیز سبب تأخیر در اکسیداسیون آرد هم می‌شود.

فرایند تولید ماکارونی^۲:

فرایند تولید ماکارونی به یکی از دو روش غیر پیوسته و یا پیوسته انجام می‌شود:

الف) روش غیر پیوسته:

در این روش سمولینا پس از الک شدن با مقدار ۲۵-۳۰ درصد وزنی خود آب که دارای دمای ۳۲-۳۸°C است، ترکیب شده و به مدت ۱۵-۲۰ دقیقه مخلوط می‌شود به حدی که رطوبت خمیر در انتهای عمل مخلوط کردن به ۳۱ درصد برسد. مرحله بعدی ورز دادن با kneader است که خمیر ضمن حرکت به جلو تحت فشار قرار می‌گیرد. سپس از روی خمیر رفع فشار شده و خمیر وارد قالب پرس می‌شود و باز تحت فشار قرار می‌گیرد.

هدف از اعمال فشار زیاد خروج حباب‌های ریز هوا از داخل شبکه گلوتن و در نتیجه استحکام رشته‌ها و براق شدن آن‌ها و نیز جلوگیری از ریزش و ترک خوردن آن‌ها طی خشک شدن می‌باشد.

در جریان شکل‌دهی به خمیر، دمای آن نباید از ۵۷°C تجاوز کند.

ب) روش پیوسته یا مداوم:

در این مرحله نیز ابتدا مواد اولیه مخلوط می‌شوند. در انتهای قسمت مخلوط‌کن خمیر به داخل دستگاه اکسترودر منتقل می‌شود که در آن فشرده می‌شود. فشار بالا موجب خروج هوا و شکل‌گیری خمیر به نحو مطلوب می‌شود و در ضمن سبب براق شدن خمیر می‌گردد.

¹. Macaroni Production

². Batch Process

³. Continious Process

در سیستم‌های مدرن تولید ماکارونی تمام و یا قسمتی از دستگاه مخلوطکن و پرس تحت خلاً انجام می‌شود که باعث خروج جباب‌های هوای محبوس شده در داخل بافت خمیر، برآوردن، خوش‌رنگی و استحکام بافت رشته‌های ماکارونی می‌شود. به طور کلی تولید ماکارونی و فرآوردهای مشابه آن براساس عمل اکستروژن انجام می‌شود. پس از این مرحله خمیر قالب‌زنی می‌شود. امروزه از قالب‌های تلفونی استفاده می‌شود که نسبت به قالب‌های برنجی دارای ضریب فرسایشی کمتر است.

خشک کردن ماکارونی^۱:

بکی از مهم‌ترین مراحل تولید ماکارونی خشک کردن آن است در طی این مرحله هدف کاهش مقدار رطوبت ماکارونی از ۳۱ درصد به ۱۰ درصد می‌باشد.

برای خشک کردن ماکارونی‌های بلند از خشک‌کن‌های چند مرحله‌ای استفاده می‌شود. در مرحله اول رطوبت محصول از ۳۱ به ۲۴ درصد می‌رسد در طی این مرحله سطح خارجی محصول خشک شده و از کپکزدگی آن جلوگیری می‌شود.

در مرحله دوم یا مرحله تعریق از هوای سردتر با رطوبت نسبی بالاتر (حدود ۹۵ درصد) برای مدت ۱/۵ ساعت استفاده می‌شود. استفاده از این روش سبب تسهیل خروج رطوبت قسمت‌های مرکزی ماکارونی می‌شود. در مرحله بعدی از هوای خشک‌تر با رطوبت ۸۳ درصد و در مرحله آخر از هوای با رطوبت نسبی ۷۰ درصد استفاده می‌شود که طی آن رطوبت محصول به ۱۲ درصد یا کمتر می‌رسد.

سرعت خشک کردن بستگی به شکل و ضخامت محصول، رطوبت، دما و سرعت گردش و رطوبت نسبی هوای خشک‌کن دارد. برای خشک کردن ماکارونی‌های کوتاه نیز محصول را به صورت لایه‌ای کم‌عمق روی سینی‌های غربالی می‌ریزند و آن‌ها را داخل فر قرار می‌دهند. البته امروزه از سیستم مایکروویو^۲ نیز برای تسریع عمل خشک کردن استفاده می‌کنند.

اگر خشک کردن محصول به صورت آرام صورت گیرد سبب بالارفتن رطوبت در گرمخانه می‌شود و کپکزدگی محصول و درنتیجه تغییر رنگ و ترش شدن آن می‌شود. باکتری *Aerobacter cloacae* طی خشک کردن ماکارونی در آن گاز ایجاد نموده و سبب تورم رشته‌های آن می‌شود.

کنترل کیفیت فرآورده نهایی

الف) ترک خوردن رشته‌های ماکارونی^۳ طی خشک کردن:

ترک خوردن نتیجه انقباض و انبساط در لایه‌های مختلف رشته‌های ماکارونی طی مراحل خشک کردن است که در نتیجه تغییرات رطوبت و دما اتفاق می‌افتد. تا زمانی که سطح رشته‌ها خشک نشده باشد تبخیر ادامه می‌یابد، اما به تدریج طی عمل خشک کردن مقداری از مواد جامد محلول به سطح آمده و منافذ خروج رطوبت را می‌بندند و از آن پس خروج رطوبت غیرممکن می‌شود. در صورتی که فرآیند خشک کردن ادامه پیدا کند رطوبت موجود در لایه‌های داخلی باید به طریقی خارج شود که این کار با ایجاد ترک در سطح رشته در اثر انبساط بیشتر لایه‌های داخلی اتفاق می‌افتد.

¹. Drying of Macaroni

². Microwave

³. Checking

ب) ترک خوردن رشته پس از خشک کردن و درطی انبارداری:

زمانی که خشک کردن رشته‌های ماکارونی متوقف می‌شود چنان‌چه رطوبت لایه‌های داخلی بیشتر باشد برای ایجاد تعادل، رطوبت به سطح آمده و موجب انبساط آن می‌شود. از طرفی سطح رشته‌ها که از پیش در اثر متراکم شدن مواد جامد محلول منقبض شده نمی‌تواند به خوبی منبسط شود و در نتیجه ترک خوردنگی ایجاد می‌شود.

اگر رشته‌های ماکارونی با رطوبت ۱۲-۱۳ درصد وارد خشک کن شود، سطح رشته‌ها مقداری رطوبت از دست داده منقبض می‌شود و ترک‌های ریزی روی آن ایجاد می‌شود که این نوع ترک خوردنگی **tension check** نامیده می‌شود. برای جلوگیری از ترک خوردنگی رشته‌های ماکارونی باید تا آنجا که ممکن است حذف رطوبت تدریجی بوده و حتماً مرحله تعریق در این فرایند گنجانده شود.

pH مناسب برای ماکارونی حدود ۵/۵-۶ است. برای اندازه‌گیری میزان شن و رسوبات در ماکارونی از **Grit test** استفاده می‌کنند.

تکنولوژی بیسکویت^۱:

آرد بیسکویت بیشتر از گندمهای ضعیف و کم پروتئین به دست می‌آید زیرا هر چه گندم سخت‌تر باشد برای تهیه بیسکویت از آن روغن و شکر بیشتری لازم است.

از نظر رئولوژیکی خمیر بیسکویت باید دارای قابلیت اتساع^۲ بالا و خاصیت ارتجاعی کم باشد تا پس از فرم گرفتن و قالب‌زنی خمیر حالت اولیه خود را در مراحل بعدی به خوبی حفظ نموده و جمع نشود.

آرد‌هایی که نسبت قابلیت اتساع به حالت فنری^۳ یا $\left(\frac{E}{S}\right)$ آن‌ها کوچکتر از ۷ باشد برای تولید بیسکویت مناسب نیستند.

به طور کلی خاصیت ارتجاعی یا فنری برای بیسکویتسازی لازم نیست چون شکل و اندازه قطعات خمیر پس از قالب زدن باید به همان وضع حفظ شود. قابلیت اتساع خمیر تهیه شده از آرد بیسکویت را می‌توان از طریق اصلاح آرد با آنزیم پروتئولیتیک یا با ماده احیاکننده‌ای مثل SO₂ یا به وسیله افزودن متابی‌سولفیتسدیم به خمیر بیسکویت افزایش داد. اثر نرم‌کنندگی این ترکیبات بر روی خمیر به خاصیت احیاکنندگی آن‌ها مربوط است هر دوی این مواد پیوندهای دی‌سولفیدی را احیاء نموده و تبدیل به عوامل سولفیدریل می‌کند.

اصلاح خمیر با متابی‌سولفیتسدیم برای بیسکویت‌های پرچرب مناسب نیست. میزان رطوبت آرد حدود ۱۴ درصد و رطوبت خمیر بیسکویت باید حدود ۲۳ - ۲۱ درصد و پروتئین آن نیز باید بیش از ۸-۹/۵ درصد باشد همچنین از ترکیبات کلره برای رنگری آرد نباید استفاده شود.

مواد اولیه بیسکویتسازی

۱- شکر:

هدف از اضافه کردن شکر به فرآورده‌های پخت و از جمله بیسکویت مواد زیر است :

- ایجاد طعم شیرین در فرآورده.
- بهبود حالت فیزیکی و تردی بافت.

^۱.Biscuit Manufacture

^۲.Extensibility

^۳.spring

- کمک به نگهداری رطوبت در محصول.
- بهبود رنگ پوسته با دخالت شکر در واکنش کارامیزاسیون.
- استفاده از شکر موجب کم شدن مقدار آب مصرفی و نرمی بافت می شود.

۲- چربی ها و روغن ها:

برای افزایش کیفیت خوراکی، بهبود کیفیت طعم و مزه، کمک به هوادهی و افزایش حجم و روان کردن شبکه گلوتن که برای فرآوردهای تخمیری دارای اهمیت است از روغن استفاده می شود.
بخشی از شورتنینگ هایی^۱ که با اضافه کردن چربی ها و روغن ها به شکل امولسیونه در آمداند مصرف زیادی دارند زیرا قدرت نگهداری مایعات و قند بیشتری دارند.
روغن های مورد استفاده در بیسکویتسازی باید مقاومت کافی در مقابل فساد و الاستیسیته مناسب داشته باشند. هنگام اضافه کردن روغن به فرمول، دمای آن باید برابر دمای محیط باشد برای این منظور گاهی لازم است روغن ۳-۲ روز در هوای محیط قرار گیرد.
هرگز نباید از افزودن چربی، به خمیر بیسکویت آب اضافه کرد زیرا سبب ویرگی های نامطلوب در خمیر می شود.
برای نگهداری روغن و چربی بهتر است از دمای اتاق حدود ۲۰-۲۱°C استفاده شود.

۳- تخم مرغ:

هدف استفاده از تخم مرغ افزایش حجم، بهبود رنگ و طعم محصول و افزایش ارزش غذایی و نیز حفظ حالت تازگی محصول به سبب افزایش قدرت جذب و نگهداری آب و تأخیر در بیات شدن آن می باشد.

۴- شیر:

شیر به صورت تازه و یا شیرخشک بدون چربی برای بهبود طعم، رنگ، بافت و جلای سطح خارجی و نیز بالا بردن ارزش غذایی فرآورده به کار می رود. مقدار مناسب آن حدود ۵ درصد است گاهی نیز به جای شیر از آب پنیر استفاده می کنند.
• آب پنیر باعث کاهش چسبندگی خمیر می شود.

۵- نمک:

از نمک برای بهبود طعم و نیز تسريع در تشکیل شبکه گلوتن و دوام آن استفاده می شود مقدار متوسط مورد نیاز آن ۱ درصد است.

۶- اسانس ها:

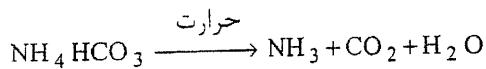
در مورد افزودن اسانس ها باید به مسئله پایداری حرارتی آنها توجه نمود و آن هایی که مثل اسانس پرتقال در دمای پخت ناپایدار هستند در فرمول مغز بیسکویت استفاده می شوند گاهی نیز از مخمر برای بهبود طعم استفاده می شود.

۷- مواد پوک کننده:

در بیسکویتسازی عموماً مواد شیمیایی پوک کننده کاربرد دارد یعنی از نمک هایی استفاده می شود که با اضافه کردن آنها به فرمول و در ابتدای ورود خمیر به فر، دی اکسید کربن و آمونیاک آزاد می کنند. اضافه کردن این مواد به بیسکویتها می که در فرمول آنها

چربی و شکر زیادی به کار رفته بهترین راه است. در این محصول تخمیر انجام نمی‌شود و عطر و طعم آن بیشتر تحت تأثیر جوش‌شیرین و اسیدهای مورد مصرف در پودر پخت است.

مهم‌ترین این ترکیبات، بی‌کربنات سدیم است که در دمای بالا مقدار زیادی دی‌اکسیدکربن تولید می‌کند. ترکیب مورد استفاده دیگر بی‌کربنات آمونیوم است که در دمای بالا مقدار زیادی آمونیاک آزاد می‌کند. بیکربنات آمونیوم تحت تأثیر حرارت آمونیاک، آب و دی‌اکسیدکربن تولید می‌کند.



از بی‌کربنات آمونیوم تنها در محصولاتی که به صورت نسبتاً خشک تهیه می‌شوند، می‌توان استفاده کرد زیرا در صورت وجود رطوبت، محصول طعم آمونیاکی می‌گیرد بنابراین تنها در انواع خشک استفاده می‌شود مزیت این ماده عدم تولید هر گونه نمک می‌باشد که در صورت وجود در طعم و رئولوژی خمیر اثرات سوئی می‌گذارد.

استفاده از ترکیبات آمونیاکی سبب افزایش pH خمیر و قلایای شدن آن می‌شود به طوری که pH خمیر را به مرز ۸/۵ - ۷/۵ می‌رساند درنتیجه سیالیت خمیر بهتر، پوکی محصول بیشتر و رنگ آن قهوه‌ای خوشنگ می‌شود.

پس از مخلوط کردن خمیر بیسکویت که یا به روش creaming و یا به روش all in method انجام می‌شود خمیر را در دستگاه‌های مخصوصی به صورت قطعات بیسکویت به شکل مورد نظر در می‌آوریم.

بهترین این ماشین‌ها عبارتند از :

- ۱- ماشین قالبزنی دوار^۱
- ۲- ماشین‌های قالبی یا^۲
- ۳- ماشین‌های سیمبر^۳

سپس بیسکویت در فرهای مخصوصی پخته شده، سرد و بسته‌بندی می‌گردد.

معایب بیسکویت^۴

۱- ترک خوردن :

ترک خوردن عبارتست از ایجاد شکستگی‌های ریز در قطعات بیسکویت که در بیشتر موارد ممکن است تا لبه انتهایی نرسیده و شکل بیسکویت حفظ شود.

در صورتی که سرد کردن بیسکویت خیلی سریع انجام گیرد سرد شدن ناگهانی لبه‌های بیسکویت و گرم‌تر بودن قسمت‌های میانی آن، سبب انقباض و انبساط نامنظم لبه‌ها و قسمت میانی می‌گردد که این پدیده موجب ترک‌خوردنگی بیسکویت می‌شود. هر قدر تغییر دما سریع‌تر باشد ترک‌خوردنگی هم بیشتر می‌شود. در صورتی که رطوبت نسبی هوای اطراف محصول پس از خروج از فر نسبتاً بالا باشد تبادل رطوبت مرکز کندر صورت می‌گیرد و از انقباض بیسکویت جلوگیری می‌شود.

^۱. rotary moulding machine

^۲. Cuter machine

^۳. Wire cut Machine

^۴. Defects of Biscuit

^۵. Checking

همچنین کم شدن قند مصرفی و افزایش نمک‌های آمونیوم در بیکینگ پودر موجب افزایش ترک‌خوردگی و اضافه کردن شربت انورت سبب کم شدن ترک‌خوردگی می‌شود. زیرا این ماده موجب نگهداری آب در فرمول و ممایعت از خشک شدن ناگهانی محصول می‌شود.

می‌توان مقداری در حدود ۱ درصد لسیتین به روغن مصرفی اضافه نمود تا از ترک خوردن بیسکویت جلوگیری کند. بهترین راه حل جهت جلوگیری از ایجاد این پدیده به حداقل رساندن شبیب رطوبتی (تفاوت رطوبت مرکز با لبه‌ها) در محصول پخته شده است. در بهترین شرایط تفاوت رطوبت لبه‌ها و مرکز نباید از ۱٪ فراتر رود و تفاوت رطوبت در میان بیسکویتها نیز نباید بیش از ۲-۳٪ باشد.

۲- کاهش حجم:

کاهش حجم و کوچک شدن بیسکویت در اثر کم بودن روغن مصرفی و به کار بردن آرد نامناسب و قوی و عدم تنظیم مخلوط کن و یا کم بودن مقدار آب می‌باشد.

۳- انبساط بیسکویت:

از جمله عوامل منبسط‌کننده می‌توان به کربنات سدیم اشاره کرد. هر قدر نمک‌های آمونیوم در فرمول بیشتر باشد طول و عرض بیسکویت هم زیادتر خواهد شد. در صورتی که در حین پهنه کردن خمیر به آن استرس وارد شود اثرات نامطلوبی به جای می‌گذارد و به این دلیل به جای یک غلتک، از چند غلتک استفاده می‌شود. pH خمیر در پهنه شدن آن مؤثر است هر چه pH بیشتر باشد خمیر بهتر پهنه می‌شود. همچنین هر چه از شکر و روغن بیشتری استفاده شود خمیر بیشتر پهنه می‌شود.

تکنولوژی کراکر

کراکر در واقع نوعی بیسکویت است که در تهیه خمیر آن از تخمیر بیولوژیکی به وسیله مخمیر استفاده می‌شود. هدف از انجام عمل تخمیر، بهبود کیفیت بافت و طعم محصول می‌باشد. در این محصول هم قسمت اصلی فرایند پوک کردن به وسیله مواد شیمیایی انجام می‌شود.

مواد اولیه کراکر

۱- آرد گندم:

آرد گندم با درجه استخراج ۷۰-۷۲ درصد و پروتئین ۱۱-۱۰ درصد به کار می‌رود (گلوتن قوی به دلیل کاربرد تخمیر ضروری است) pH مناسب آرد حدود ۶/۲-۶/۷ است.

اگر مقدار پروتئین کم ولی گلوتن آن مرغوب باشد و عمل تخمیر در دمای کم و به مدت طولانی انجام گیرد محصول بهتری بدست می‌آید اما اگر آرد خیلی قوی باشد باید به نحو مطلوبی قوت آن را تعدیل نماییم که برای این منظور روش‌های زیر مناسب است:

- استفاده از عمل تخمیر دو مرحله‌ای.
- از مخمیرهای جوان‌تر و فعال‌تر استفاده می‌شود. به این ترتیب که مخمیرها مقداری آنزیم‌های پروتئولیتیک سنتز می‌کنند که روی بافت محصول اثر کرده و آن را ترم می‌کند.

- طولانی‌تر کردن عمل تخمیر تا حدود ۱۸ ساعت.
- استفاده از ترکیبات احیا کننده مثل سیستئین که به نرم شدن بافت کمک می‌کند.
- اضافه کردن آرد مالت یا عصاره آن به میزان حدود ۰/۲۵٪ وزنی آرد.

۲- روغن:

مقدار روغن مورد نیاز ۱ درصد می‌باشد. بهمحل خارج شدن کراکر از فر یعنی زمانی که رطوبت محصول در حد ۲ درصد است، روغن (عموماً روغن نارگیل) بر روی آن اسپری می‌شود.

۳- آب:

آب به میزان ۳۰ درصد وزن آرد ضروری است. اضافه کردن آن به دو صورت انجام می‌گیرد: یا تمام آن یک جا اضافه می‌شود و یا مقداری از آن در مرحله اول و باقیمانده در مرحله دوم. برای آردهای قوی بهتر است تمام آب در مرحله اول اضافه شود.

۴- کربوهیدرات‌ها:

اضافه کردن کربوهیدرات‌های مختلف مثل شکر، قند انورت، (صرف قند انورت سبب می‌شود که خشک شدن محصول به تأخیر بیفتد و رنگ آن بهتر حفظ شود) و آرد مالت به خمیر کراکر متداول است.

از ترکیباتی مثل فسفات‌های آمونیوم به عنوان خوارک منخر استفاده می‌شود که در ضمن از تغییرات pH جلوگیری می‌کند و به عنوان بافر عمل می‌کند.

تهیه خمیر کراکر به مدت طولانی انجام شده و روش اسفنج و خمیر می‌باشد رطوبت نسبی طی عمل تخمیر باید حدود ۷۰ درصد باشد. علت دو مرحله‌ای شدن تخمیر این است که مقداری از گلوتن از اثر آنزیم‌های مخمرها محفوظ مانده در نتیجه خمیر بتواند فشارهای مکانیکی بعدی را تحمل نموده و بافت محصول نهایی بهبود یابد. مرحله اول تخمیر حدود ۱۶ ساعت به طول می‌انجامد ضمن این دوره pH از حدود ۶ به حدود ۴ تنزل می‌باید که بعد از انجام تخمیر مابقی اجزا به خمیر اولینه اضافه می‌شود و در این مرحله خمیر دارای مقادیر کافی بیکربنات سدیم می‌باشد تا pH خمیر را به حدود ۷ برساند برای آن که محصول از نظر طعم و بافت دارای وضعیت مناسبی باشد pH باید به حدود 7.2 برسد تخمیر مرحله دوم نیز حدود 6 ساعت به طول می‌انجامد.

بهترین زمان مخلوط کردن جوش‌شیرین لحظات آخر تهیه خمیر است تا به طور یکنواخت در تمام خمیر پخش شود.

صرف مواد قلایی مثل بیکربنات سدیم یا جوش‌شیرین در محصولی مثل کراکر و بیسکویت الزامی است زیرا مانع اسیدی شدن محصول می‌شوند.

مرحله بعدی برش دادن و پخت کراکر است. هنگام بسته‌بندی باید رطوبت اضافی حذف شده و دمای محصول به دمای اتاق محل بسته‌بندی و نگهداری برسد و از ۲۵°C بیشتر نباشد.

تکنولوژی کیک

۱- آرد گندم:

کیک باستی دارای بافتی متخلخل، حفره‌های ریز با دیواره نازک و حالت اسفنجی باشد. برای ایجاد این وضعیت نقش اصلی به عهده گلوتن است هر چند در ثبات فرآورده، نشاسته نیز نقش دارد و یکنواختی اندازه ذرات نشاسته به خصوص ریز بودن آن بسیار مهم است.

آرد گندم‌های نرم قرمز زمستانه با پروتئینی حدود ۹ درصد و pH حدود ۵/۲ مناسب است. چنانچه مقدار پروتئین آرد از حد معینی بالاتر باشد از یک طرف موجب سفت شدن بافت کیک و از طرف دیگر موجب بالا رفتن مقدار شکر و روغن مصرفی می‌شود و اگر آرد مورد استفاده خیلی ضعیف باشد (کمیت و کیفیت گلوتن پایین باشد) کیگ بافت مناسب پیدا نکرده و به سهولت تکه‌تکه خواهد شد که در چنین مواردی برای رفع این نقصیه معمولاً مقدار تخم مرغ و نمک بیشتری اضافه می‌کنند. کلینه کردن آرد کیک سبب بهبود کیفیت آن می‌شود زیرا علاوه بر رنگبری سبب کاهش دمای ژلاتیناسیون نشاسته می‌گردد.

کیک همانند شیرینی Cookie دارای مقادیر زیادی شکر است اما در تهیه خمیر کیک آب زیادی نیز وجود دارد به این ترتیب خمیر کیک همانند خمیر ویفر سیالیت زیادی داشته و اصطلاحاً Batter می‌باشد.

۲- شکر:

برای شیرین و ترد کردن فرآورده و اثر روان‌کنندگی و کاهش هیدراتاسیون روی پروتئین آرد استفاده می‌شود. شکر به نگهداری آب در کیک پخته کمک نموده و در نتیجه از بیات شدن سریع کیک جلوگیری می‌کنند شکر هم‌چنین سبب تأخیر در ژلاتینه شدن نشاسته شده و سبب ایجاد تردی در محصول می‌شود. شکر درجه کاراملیزه شدن خمیر کیک را پایین آورده و موجب می‌شود که پوسته کیک در دمای پایین‌تری رنگ دلخواه را به دست آورد.

۳- روغن:

برای نگهداری هوا در خمیر کیک مؤثر است. هوای محبوس شده در داخل بافت کیک در موقع پخت منبسط شده و موجب تخلخل کیک می‌گردد به علاوه روغن سبب تردی فرآورده می‌شود. خمیر کیک یک امولسیون روغن در آب می‌باشد که مشکل از یک فاز چربی و یک فاز تشکیل یافته از بقیه مواد افزودنی است هرچه قدرت امولسیفیه کنندگی چربی بالا باشد مقدار فاز آب فرمول خمیر قابل افزایش است در نتیجه مقدار شکر فرمول را نیز می‌توان افزایش داد. شورتینگ‌های با نسبت بالا دارای خاصیت امولسیفیه کنندگی بالا هستند. از نقطه نظر عملی نیز مزیت این چربی‌ها این است که به سهولت می‌توان مواد اولیه را طوری مخلوط نمود که خمیری با بافت نرم و یکنواخت ایجاد گردد. روغن یا چربی مورد استفاده در فرمول کیک حتماً بایستی همراه با امولسیفایرهای مناسب به کار رود تا در بافت خمیر به خوبی پخش گردد. امروزه معمولاً از مونووودی گلیسرید همراه با اسید لاکتیک به نام امولسیفایرهای لاکتیله شده استفاده می‌کنند این نوع روغن سبب مصرف بیشتر شکر در فرآورده می‌شود.

۴- تخم مرغ:

تخم مرغ علاوه بر ایجاد رنگ، طعم و ارزش غذایی کیک سبب بهبود خواص آرد نیز می‌شود. تخم مرغ بر ویسکوزیته خمیر کیک نیز موثر است. افزودن بیش از حد تخم مرغ سبب می‌شود که دانسیته خمیر بسیار کم شود.

۵- نمک:

درجه کاراملیزاسیون را کاهش می‌دهد و موجب تعدیل شیرینی کیک می‌شود. در کیک‌های خیلی شیرین لازم است مقداری نمک اضافه شود تا از زنندگی طعم شیرین جلوگیری شود. یادآوری این نکته ضروری است که از مقدار شکر در فرمول کیک به خاطر تأثیری که بر روی حفظ رطوبت کیک و جلوگیری از بیات شدن سریع آن دارد نباید کاسته شود.

- ۱- وجود مقدار زیادی شکر در فرمول که باعث تاخیر در ژلاتینه شدن نشاسته شده و به این ترتیب قبل از خاتمه پخت، انتقال از حالت کف آلود به حالت اسفنجی ایجاد نشده است.
- ۲- زیاد بودن چربی مورد استفاده.
- ۳- زیاد بودن پودر بخت مورد استفاده.

پخت کیک

دماه مناسب برای پخت کیک حدود 150°C است چنان‌چه دمای پخت بیش از حد لازم باشد حجم کیک حاصل به دلیل خروج گازها کاهش یافته و رنگ پوست تیره‌تر می‌شود.

ساختمان کف مانند خمیر کیک در ضمن پخت تبدیل به ساختمان اسفنجی شکل می‌گردد.

برای آنکه خمیر وارد فر شد، حرارت چربی را ذوب می‌نماید. این عمل ابتدا در بخش‌های خارجی اتفاق افتاده، سپس به قسمت‌های مرکزی نیز راه پیدا می‌کند در همین زمان سلول‌های هوا رو به انبساط نهاده، گاز دی‌اکسید کربن حاصل از فعالیت مواد پوک‌کننده، آزاد شده و باعث تورم بیشتر سلول‌ها می‌گردد. این عمل ابتدا در لایه‌های سطحی به آهستگی انجام می‌شود و رفتارهای عمقی خمیر نیز گسترش می‌یابد. به مرور زمان، درجه حرارت افزایش یافته، در حالی که هنوز محصول در حالت مذاب (مایع) قرار دارد، بخشی از گرانول‌های نشاسته رو به ژلاتینه شدن می‌نهد. بر حجم محصول نیز افزوده شده، این عمل تا زمانی که ساختار نهایی تکمیل شود، ادامه پیدا می‌کند، ضمن آن که سطح خارجی آن رنگ خاصی پیدا کرده تا به این ترتیب کیکی با ظاهر و اندازه موردنظر به دست آید. تداوم انبساط سلول‌ها همراه با ژلاتینه شدن نشاسته باعث می‌شود تا این سلول‌ها پس از مدتی چار پارگی شده و بین آنها نوعی اتصال درونی برقرار گردد.

درجه حرارتی که طی آن ساختار کیک، شکل نهایی پیدا می‌کند، به غلظت شکر در خمیر بستگی دارد به طوری که هرچه غلظت شکر بیشتر باشد، درجه حرارت ژلاتینه شدن (نشاسته) نیز افزایش یافته، خمیر به مدت طولانی تری به حال مایع باقی می‌ماند. به هر روی کیک را زمانی می‌توان پخته در نظر گرفت که اگر سطح آن در قسمت مرکزی کمی فشار داده شود، این سطح (آخرین قسمتی که پخته می‌شود) حالت ارجاعی از خود نشان داده، مجدداً به شکل اول باز گردد.

درجه حرارت پایین نه تنها زمان شکل‌گیری و پخت را افزایش می‌دهد، بلکه باعث خشک‌تر شدن محصول نیز خواهد شد. با کاهش رطوبت غلظت شکر در سطوح فوقانی افزایش یافته، رو به گداخته شدن می‌نهد. همچنین پوسته ضخیم‌تر شده و به شدت بدرنگی مغز نان افزوده می‌گردد. بخش فوقانی کیک به دلیل مجاورت با بخار آب موجود در درون فر و نیز فضای نمدار باعث می‌شود تا کیک حالت مرطوب خود را حفظ نماید و تا حدودی از خشک شدن آن جلوگیری گردد. در بخش زیرین، به دلیل دوری از بخار، احتمال خشک و بدرنگ شدن بینشتر است.

از جمله نکاتی که به صورت تجربی می‌توان بر مبنای آنها در مورد درجه حرارت لازم جهت پخت، تصمیم‌گیری نمود، عبارتند از: رشته‌های آمیلوپکتین نشاسته به یکدیگر نزدیک شده و بین آن‌ها اتصالات هیدروژنی بوجود می‌آیند البته رشته‌های آمیلوزی قبل از تروگراواسیون به هم متصل شده‌اند.

- هرچه تفاوت بین مقدار آرد با کره و تخم مرغ بیشتر باشد، از درجه حرارت بالاتری باید استفاده شود.
- هرچه اندازه کیک بزرگ‌تر باشد، باید از حرارت کمتری استفاده گردد.
- هرچه حرارت با سرعت بیشتری استفاده شود، از دست رفتن رطوبت سریع‌تر خواهد بود.

بسته‌بندی کیک:

کیک از جمله محصولاتی است که می‌توان آن را هم در درجه حرارت‌های بالا و هم هنگامی که کاملاً سرد شده است، بسته‌بندی نمود. در هر دو حالت نکته مهم آن است که هیچ نوع تراکم رطوبت هرچند به صورت موضعی بر سطح محصول ایجاد نشود تا زمینه رشد کپک‌ها فراهم آید و نهایت تلاش باید صورت گیرد تا رطوبت نسبی متعادل محصول^۱ به گونه‌ای باشد که امکان تولید محصولی با عمر نگهداری خوب فراهم گردد.

شکلات‌سازی

شکلات^۲ نوعی سیستم کلوفیدی است که در آن فاز مایع را کره کاکائو و فاز پراکنده را ذرات پودر کاکائو و شکر تشکیل می‌دهد. مراحل تبدیل دانه کاکائو به شکلات به شرح زیر است.

۱- تمیز کردن دانه‌ها^۳:

۲- تخمیر دانه‌ها:

به منظور سهولت جدا ساختن پوسته از مغز دانه‌ها و نیز بهبود طعم و تغییر رنگ دانه انجام می‌شود.

۳- بو دادن دانه‌ها^۴:

در این سیستم‌ها از بخار با فشار ۱۲۰ PSI به مدت ۳۰-۴۰ دقیقه استفاده می‌شود. انتخاب دمای بو دادن بستگی به نوع کاکائو دارد. شکلات‌های روش در دمای ۹۵-۱۱۰ °C و شکلات تیره در دمای ۱۲۰-۱۳۰ °C بو داده می‌شود.

هدف از این مرحله نیز سهولت جداسازی پوسته از مغز و نیز ایجاد طعم مطلوب در دانه می‌باشد.

: winnowing^۵

در این مرحله پوسته از مغز دانه جدا می‌شود. جهت انجام این عمل از غلتک‌های دندانه‌دار استفاده می‌شود. پوسته به مصرف سوخت، کود و غذای دام می‌رسد و گاهی از آن برای استخراج تئوپرومین استفاده می‌شود. قطعات درشت دانه یا به‌طور مستقیم وارد مرحله آسیاب کردن شده و یا برای مدتی در شکر نگهداری می‌شود این عمل به جلوگیری از خروج مواد معطر از آن کمک می‌کند.

۵- آسیاب کردن^۶:

در طی آسیاب کردن دمای محصول نباید از ۷۰ °C تجاوز کند چون در غیر این صورت دمای بالا موجب خروج مواد معطر می‌شود. دمای مناسب این عمل ۳۵ °C است. اندازه مطلوب برای ذرات پودر کاکائو ۲۵-۳۰ میکرومتر است.

¹.Chocolate

². Bean Cleaning

³. Roasting

⁴. Milling

ع- طعمدهنده‌ها

۱- حجمدهنده‌ها:

از سه طریق می‌توان به کیک حالت اسفنجی داد که عبارتند از:

- ۱- وارد کردن حباب‌های هوا یا دی‌اکسید کربن در طی عمل کرم کردن^۱ خمیر
- ۲- استفاده از مواد شیمیایی مجاز که دی‌اکسید کربن ایجاد می‌کنند.
- ۳- فشار بخار ایجاد شده در فر که بسته به نوع محصول می‌توان از آن‌ها استفاده کرد.

۸- آب

۹- شیر

انواع کیک:

انواع کیک به دو دسته کلی تقسیم می‌شوند :

۱- HIGH RATIO

در این دسته:

- مقدار شکر باید بیشتر از آرد باشد.
- مقدار مواد مایع از مقدار شکر بیشتر باشد.
- مقدار تخم مرغ باید بیشتر یا مساوی مقدار روغن باشد.

۲- LOW RATIO

در این گروه:

- مقدار شکر نباید بیشتر از مقدار آرد باشد.
- مقدار مواد مایع باید معادل مقدار شکر باشد.
- مقدار روغن باید کمتر از تخم مرغ باشد.

یکی از مدل‌های کیک Foam cake می‌باشد که در این نوع عمل ترد شدن و یا حجیم شدن کیک به کمک هوا انجام می‌گیرد و دارای سه نوع زیر می‌باشد :

(الف) Angle food cake : این نوع کیک عاری از روغن است.

(ب) Sponge cake : کیک اسفنجی : در این نوع کیک از تخم مرغ کامل استفاده می‌شود.

(ج) Chiffon cake : در این نوع کیک برای عمل حجیم شدن از مواد شیمیایی مجاز نیز استفاده می‌شود.

امروزه کیک‌های چند لایه‌ای یا layer cake متداول‌ترین کیک‌ها می‌باشند.

روش‌های مخلوط کردن خمیر کیک:

۱- روش مخلوط کردن یک مرحله‌ای:

در این روش تمام اجزای کیک باید به ترتیب زیر وارد ظرف مخلوطکن نمود. اول چربی و روغن، بعد تمام اجزای جامد که باید از قبل یکنواخت شده باشند.

کنترل دمای خمیر کیک در طی عملیات تهیه آن دارای اهمیت زیادی است دمای مطلوب در شروع عمل حدود 22°C (۲۱) است و تابع عوامل مختلفی مانند دمای تک‌تک مواد اولیه، آب، هواء، ماشین‌ها و اصطکاک است.

۲- روش مخلوط کردن دو مرحله‌ای:

در این روش در مرحله اول مواد جامد را در ظرف مخلوطکن ریخته و با سرعت کم آن‌ها را به خوبی مخلوط نموده و بعد در حال حرکت کم‌کم مقداری از آب فرمول را به مخلوط اضافه کرده و عمل مخلوط کردن را ادامه می‌دهیم تا خمیر شکل گیرد. سپس باقیمانده آب و تخم مرغ در سه نوبت اضافه می‌شود.

۳- روش کرم کردن:

در این روش روغن همراه با شکر در مخلوطکن‌های مناسب با سرعت زیاد به شدت مخلوط می‌شود تا حباب‌های هوا وارد بافت مخلوط شود و حجم آن به حد مطلوب برسد.

قبل از کرم کردن باید روغن تا دمای حدود 21°C ۲۱ گرم شود چون روغن سرد دارای الاستیسیته مناسب نبوده و نمی‌تواند به خوبی با شکر مخلوط شده و حباب‌های هوا را در خود نگهدارد. اصولاً هر چه روغن سرددتر باشد زمان مخلوط کردن آن با شکر بیشتر می‌شود. اما دمای بالای 21°C نیز مناسب نیست زیرا در این صورت کرم حاصل نمی‌تواند به مقدار کافی حباب‌های هوا را در خود نگه دارد و درنتیجه حجم کیک کاهش می‌یابد.

۴- روش Blending:

در این روش ابتدا آرد و روغن را در ظرف مخلوطکن ریخته و به هم می‌زنیم به نحوی که سطح کلیه ذرات آرد با روغن پوشانده شده و مخلوط یکنواختی به دست آید. سپس مواد جامد و قسمتی از هوا و مایع را اضافه می‌کنیم و عمل مخلوط کردن را ادامه می‌دهیم و آنگاه به تدریج باقی‌مانده مواد مایع را اضافه می‌کنیم.

نکته: درجه حرارت اجزاء به کار رفته رد تهیه خمیر کیک باید به گونه‌ای باشد که علاوه بر اینکه اجازه مخلوط کردن کامل آنها را می‌دهد، امکان هوادهی مناسب را نیز فراهم آورد و سبب تولید محصولی با کیفیت مطلوب گردد در نتیجه حفظ دمای خمیر کیک در حد $21 \pm 2^{\circ}\text{C}$ توصیه می‌شود.

بسیاری از عیوبی که به هنگام تهیه کیک دیده می‌شوند ناشی از عدم تناسب اجزاء، فرمولاسیون آن است. یکی از اشکالات کیک فرورفتگی آن در قسمت وسط می‌باشد که می‌تواند دلایل زیر را داشته باشد:

۶- جدا کردن پودر کاکائو از کره کاکائو:

این عمل بهوسیله پرس و یا استفاده از حلال مناسب انجام می‌گیرد.

۷- مخلوط کردن مواد اولیه:

مخلوط کردن در ظروف بزرگ مجهز به غلتک‌های سنگی به نام **Melangeurs** انجام می‌گیرد و در طی آن لازم است دمای عمل کم و بیش ثابت باشد.

۸- Refining :

هدف اصلی از این عمل یکتواخت کردن و کاهش اندازه ذرات می‌باشد. در طی این مرحله مایع شکلات در تماس با هوا و رطوبت قرار دارد و ممکن است مقداری رطوبت جذب محصول شود. این عملیات باید در هوای با رطوبت نسبی کمتر از ۶۵ درصد انجام شود.

۹- Crouching :

عبارت است از آخرین مرحله مخلوط کردن ترکیبات شکلات که تأثیر زیادی بر روی طعم و بوی شکلات دارد.

هدف از این مرحله در درجه اول حذف اسیداستیک حاصل از تخمیر و رطوبت اضافی است. همچنین تغییرات مطلوبی در ویسکوزیته، رنگ و اندازه ذرات هم حاصل می‌شود. در این مرحله دما نباید از $70-90^{\circ}\text{C}$ برای شکلات تیره و $50-70^{\circ}\text{C}$ برای شکلات شیری تجاوز نماید.

چنانچه در فرمول شکلات از مواد طعم‌دهنده استفاده شود بهترین زمان برای اضافه کردن آن‌ها به فرمول در آخرین دقایق عمل crouching است.

۱۰- Tempering :

این عمل در دستگاهی به نام **votator** انجام می‌شود و هدف از آن ایجاد کریستال‌های با ثبات کره کاکائو در محصول و نیز سهولت تبدیل فرم مایع به جامد می‌باشد.

در صورت انجام مناسب این عمل از پدیده **fat bloom** جلوگیری می‌شود و نیز سبب سهولت خروج شکلات از قالب می‌شود. رطوبت محصول نباید بیش از $1/5$ درصد باشد.

پدیده bloom :

عبارتست از پیدایش لکه‌های سفید شکوفه مانند روی سطح شکلات که بیشتر در شکلات‌های تیره ایجاد شده و به سه دسته زیر تقسیم می‌شوند:

۱- Fat bloom :

چنان‌چه مراحل تولید کاکائو مناسب نباشد در دمای حدود 21°C یا بالاتر به تدریج روغن‌های دارای نقطه ذوب پایین‌تر روی سطح شکلات نفوذ کرده، لکه‌های سفید رنگی را تشکیل می‌دهد.

۲- sugar bloom :

در اثر واکنش بین رطوبت اضافی موجود در شکلات یا رطوبت هوا و شکر ایجاد می‌شود که حالت کریستالی دارد.

: Water bloom ۳

این حالت در اثر جذب رطوبت روی سطح شکلات ایجاد می‌شود.
به طور کلی شکلات‌ها به دو دسته زیر تقسیم می‌شوند:

۱- شکلات‌تیره^۱:

دارای رنگ قهوه‌ای تیره است و از ترکیب پودر کاکائویی که در دمای بالا ($120-130^{\circ}\text{C}$) بو داده شده و کره کاکائو و شکر تهیه شده است.

۲- شکلات‌روشن^۲:

دارای رنگ روشن و طعم ملایم است و از مخلوط کردن پودر کاکائو، شکر، کره کاکائو و شیرخشک تهیه می‌شود.

تکنولوژی گلوتن

ویژگی‌های گندم مناسب در صنعت تهیه نشاسته و گلوتن:

درجه خلوص گندم: حداقل ۹۴ درصد

درجه سختی دانه: در حد پایینی باشد

رطوبت: حداقل ۱۵ درصد

پروتئین: حداقل ۱۳ درصد (هرچه بالاتر باشد بهتر است)

عدد فالینگ: حداقل ۲۰۰ ثانیه (هرچه بالاتر باشد بهتر است)

عدد زلنی یا رسوبر: ۳۰ میلی لیتر

با افزایش پروتئین مشکلاتی در فرایند تولید نشاسته بوجود می‌آید زیرا در یک صورت تجهیزات بیشتری جهت استخراج گلوتن مورد نیاز است و نیز میزان نشاسته حاصله کمتر می‌شود. به طور کلی بین میزان نشاسته درجه ۱ و گلوتن حاصله رابطه عکس وجود دارد. ولی با این وجود به سبب این که قیمت گلوتن بیشتر از نشاسته می‌باشد. این اختلاف از نظر اقتصادی قابل توجیه است و اکثر کارخانجات ترجیح می‌دهند از گندم با پروتئین بیشتر استفاده کنند. یعنی میزان گلوتن تولیدی که قیمت بیشتری دارد افزایش یابد و میزان نشاسته کمتر شود.

در صنایع نشاسته، مقدار گلوتن مرطوب باید در حدود ۲۶-۲۸ درصد باشد.

اصولاً در ذرات آرد گندم، پروتئین بهنحوی به نشاسته چسبیده و با آن پیوند برقرار می‌کند. این پیوند می‌تواند در ارقام مختلف قوی یا ضعیف باشد. در مورد گندمی که اندوسپرم آن نرم است، این پیوند و چسبندگی محکم نیست، بنابراین در طی فرایند آسیاب کردن آرد استحصالی، ظرفیتر و نرمتر می‌شود و از طرفی دانه‌های نشاسته و پروتئین آن تا حدودی آزاد می‌باشند. اما در گندم دارای اندوسپرم سخت، دانه‌های نشاسته توسط ماتریکس پروتئین به طور محکم و سخت احاطه می‌شوند.

دارای آرد اندوسپرم سخت، آسیاب شود ذرات آرد آن به صورت دانه‌بندی درشت دزمی‌آید یا به عبارت دیگر آرد حاصل زبرتر به همین جهت اگر گندم سخت، آسیاب شود ذرات آرد آن به صورت دانه‌بندی درشت دزمی‌آید یا به عبارت دیگر آرد حاصل زبرتر می‌شود.

¹. Dark Chocolate

². Milk Chocolate

به طور کلی آرد حاصل از گندم‌های سخت صدمه مکانیکی بیشتری می‌بیند.

در طی فرایند تهیه آرد از غلات، قسمتی از نشاسته صدمه می‌بیند، این صدمه را اصطلاحاً صدمه دیدگی مکانیکی می‌نامند. (بین درصد پروتئین و میزان صدمه دیدگی نشاسته رابطه مستقیم وجود دارد.)

در مورد استخراج نشاسته به طور خلاصه می‌توان گفت:

۱- هرچه ساختار اندوسپرم نرم‌تر باشد، بازدهی نشاسته درجه ۱ در فرایند تهیه نشاسته بیشتر می‌شود.

۲- هرچه ویژگی‌های نشاسته مثل عدد فالینگ و آمیلوگرام بیشتر باشد بازدهی نشاسته درجه ۱ بیشتر می‌شود.
گندم مورد مصرف جهت تهیه نشاسته باید دارای پنتوزان پایینی باشد.

گندمی که برای استحصال گلوتن انتخاب می‌شود هر چه قدر قوی‌تر و کمیت و کیفیت گلوتن آن بالاتر باشد، بهتر است.

برای نتیجه‌گیری بهتر آرد حاصل باید مدتی حدود دو هفته به حال خود باقی بماند تا ویژگی‌های گلوتن آن اصلاح شود.

آرد را با آب نمک ۰/۱ مولار مخلوط کرده و خمیر را روز می‌دهیم تا برای ورود به تروممل آماده شود.

ترومل دستگاهی است که در آن توسط شستشو، نشاسته از خمیر جدا می‌شود. در انتهای تروممل گلوتن به صورت توده‌ای

ویسکوالاستیک حاصل می‌شود سپس توده گلوتن وارد پرس گلوتن یا غلتک آب‌گیری می‌شود تا آب محبوس در آن خارج شود.

در مرحله بعد گلوتن وارد اکسترودر می‌شود و به صورت رشته‌هایی نازک در می‌آید سپس رشته‌های گلوتن وارد خشک کن

اولتراتور شده و بسته به حرارت به کار رفته جهت خشک کردن دو نوع گلوتن تولید می‌شود:

۱- گلوتن فعال:

در دمای پایین‌تری خشک می‌شود تا به صورت فعال و دناتوره نشده باقی بماند و از آن در مواردی که لازم است گلوتن تشکیل شبکه بدهد استفاده می‌شود.

۲- گلوتن غیرفعال:

در دمای بالا خشک می‌شود و ساختار پروتئینی آن دناتوره شده است.

گلوتن فعال قادر است ۲-۳ برابر وزن خود آب جذب کند و نیز می‌تواند گازهای ناشی از تخمیر را در خود نگه دارد و عمدتاً در صنایع سوسيس و کالباس استفاده می‌شود. اما گلوتن منعقد شده به اندازه وزن خود یا کمتر، آب جذب می‌کند.

گلوتن پودری کمرنگ دارای حداقل ۸ درصد پروتئین گندم و $pH = ۵/۸-۶/۴$ است.

مراحل تولید و استخراج گلوتن به شرح زیر است:

۱- فناوری تهیه نشاسته و گلوتن براساس روش مارتین:

در این روش ابتدا آرد گندم را با آب مخلوط کرده خمیر حاصل می‌شود، سپس اولین مرحله شستشو انجام می‌شود. همزمان با اولین مرحله شستشو، سبوس نیز خارج می‌شود و سپس سبوس حاصل را به طور کامل خنک کرده، جهت خوراک دام و طیور فرستاده می‌شود.

در دومین مرحله شستشوی سوسپانسیون نشاسته - گلوتن، خط تولید دو شاخه می‌شود، در خط اول یعنی پس از دومین مرحله شستشو سوسپانسیون نشاسته خارج و اولین جداسازی مایع تغليظ شده صورت می‌گيرد.

در مرحله بعد نشاسته تصفیه شده و پس از آب‌گیری، خشک شده و نشاسته درجه ۱ به دست می‌آید.

پساب حاصل از اولین جداسازی مایع تغليظ شده به دومین مرحله جداسازی مایع تغليظ شده رفته سپس آب‌گیری شده و خشک می‌شود و نشاسته درجه ۲ به دست می‌آید.

در خط دوم یعنی در دومین مرحله شستشو سوسپانسیون نشاسته (پس از استحصال نشاسته درجه ۱ و ۲) گلوتون خارج و پس از آبگیری تحت شرایط کنترل شده‌ای خشک می‌گردد که در این روش گلوتون خشک فعال بدست می‌آید. به طور کلی به ازای هر تن گلوتون گندم با توجه به مواد اولیه حدود ۵-۶ تن نشاسته تولید می‌شود. یکی از عیوب روش مارتین مصرف آب تازه به مقدار زیاد یعنی بین ۱۲ - ۸ تن آب جهت شستشوی ۱ تن آرد مورد نیاز است. از محاسن روش مارتین این است که می‌توان از آرد ضعیف و دارای پروتئین کم (۱۰ - ۷ روز) نیز استفاده نمود.

۲- روش خمیر رقیق:

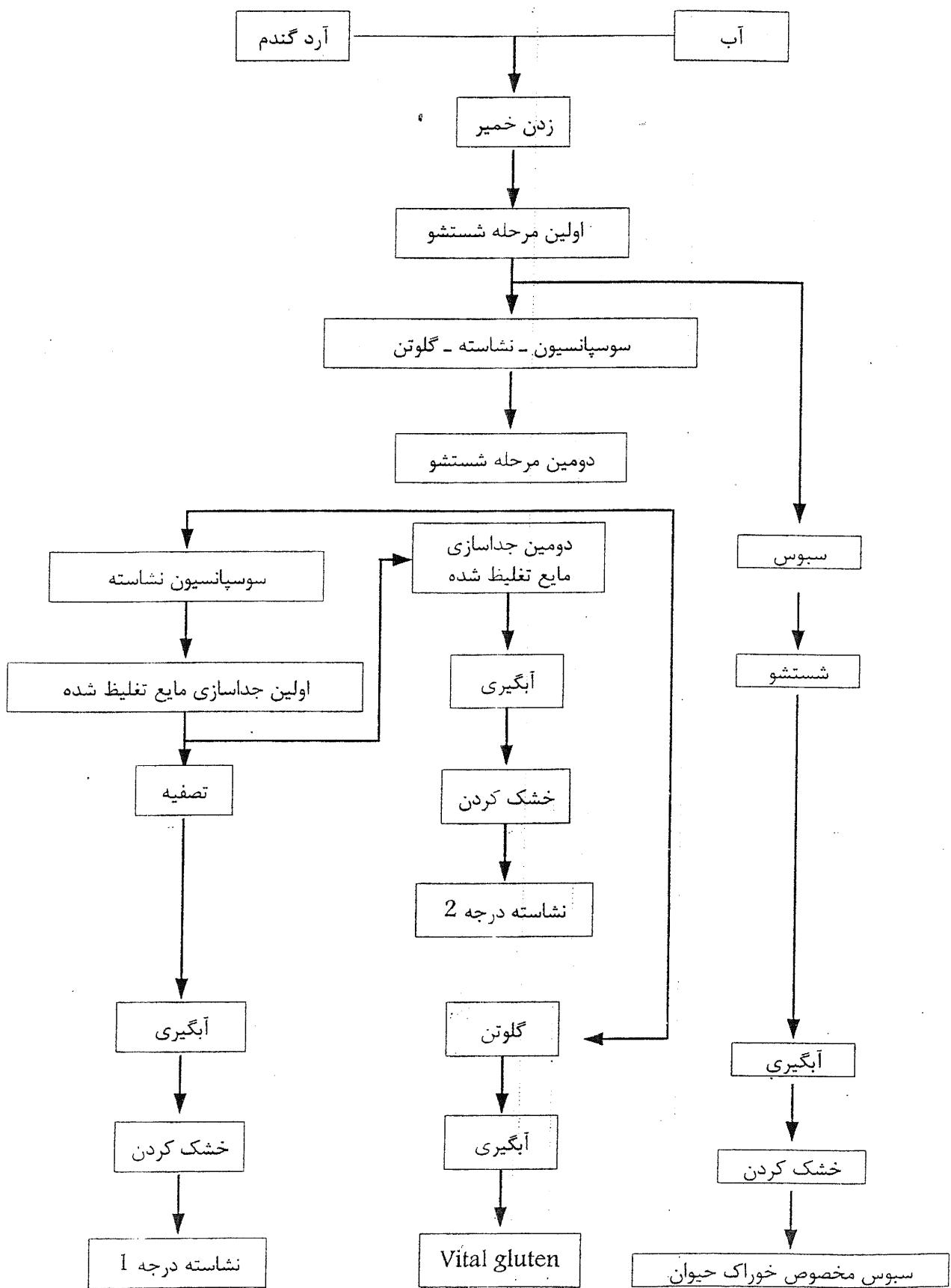
خمیر رقیقی از آرد و آب را در مقدار زیادی آب پختن می‌کنند تا گلوتون به اصطلاح برد و به لخته‌های کوچکی تبدیل شود سپس به وسیله الک کردن گلوتون را جدا می‌کنند.

۳- روش قلیایی:

آرد را در یک حلal قلیایی (سود ۰/۰۳ نرمال) به حالت معلق در می‌آورند، پروتئین در آن پراکنده می‌شود نشاسته را با سانتریفوژ کردن جدا می‌کنند و بعد با اسیدی کردن محیط و رساندن pH آن به (۵/۵ = pH) پروتئین را رسبوب می‌دهند البته گلوتون بدست آمده از این روش کاملاً دناتوره شده است و دیگر نقش فعالی ندارد.

۴- روش فار - مارکو:

در این روش به جای آرد گندم از گندم کامل جهت استخراج نشاسته استفاده می‌شود ابتدا رطوبت دانه به حدود ۱۴-۲۲ درصد می‌رسد سپس آن را آسیاب می‌کنند در مرحله بعد به آن آب اضافه می‌شود و در اثر زدن، خمیر نسبتاً سفتی تهیه می‌گردد. خمیر روی صفحه دوار مالش داده شده و بدین طریق گلوتون از نشاسته و سبوس خارج می‌شود. سبوس و جوانه را از نشاسته تفکیک نموده و به طور جداگانه شیر نشاسته را تغليظ و خشک می‌کنند بدین ترتیب نشاسته خشک به دست می‌آید. گلوتون به دست آمده از این طریق همانند روش مارتین از نوع گلوتون فعال است.



تکنولوژی نشاسته

سوسپانسیون خارج شده از ترومبل وارد مخازن خاصی به نام بالانس تانک و از آن جا وارد سانتریفیوژ می‌شود از سپراتورهای مرحله اول و دوم نشاسته درجه یک را استخراج می‌کنند و از سپراتورهای مرحله سوم نشاسته درجه ۲ حاصل می‌شود.
از آنجایی که نشاسته به دست آمده خام است و نیاز به تغییر دارد لذا تبدیل به نشاسته اصلاح شده یا انواع نشاسته‌های تغییر یافته^۱ می‌نمایند. نشاسته تغییر یافته نشاسته‌ای است که نوعی واکنش شیمیایی، بیولوژیکی یا فیزیکی بر روی آن انجام گرفته تا ویژگی‌های آن مطلوب شود. در زیر به برخی از مهمترین آن‌ها اشاره می‌شود:

۱- نشاسته تغییر یافته به وسیله اسید^۲:

ویسکوزیته خمیر نشاسته به وزن مولکولی آن بستگی دارد. لذا می‌توان به وسیله اسید کلریدریک ۰/۱ نرمال ویسکوزیته نشاسته را کاهش داد. این نشاسته تشکیل ژل مطلوبی می‌دهد و در انتهای باید اسید اضافی را خنثی کرد. در این حالت آمیلوز بیش از آمیلوپکتین تحت تأثیر قرار می‌گیرد.

۲- نشاسته تغییر یافته به وسیله آنزیم:

از آنزیم گلوكوآمیلاز قارچی که هم اتصالات ($\text{G} \rightarrow \text{A}$) و هم ($\text{G} \rightarrow \text{G}$) نشاسته را می‌شکند استفاده می‌شود در نتیجه به این صورت ویسکوزیته نشاسته کاهش پیدا می‌کند.

۳- نشاسته پیش ژلاتینی شده^۳:

نشاسته پیش ژلاتینی شده، نشاسته‌ای است که در آب داغ حرارت داده شده تا حدی که گرانول‌های آن متورم شود و سپس با روش مناسبی مثل خشک کن‌های غلتکی یا پاششی خشک شده باشد. این نشاسته در هنگام استفاده در درجه حرارت‌های بسیار کم و به سرعت ژلاتینی می‌شود.

۴- نشاسته اکسید شده^۴:

در این روش گرانولهای نشاسته به وسیله هیپوکلریت سدیم یا هیپوکلریت کلسیم در دمای $70-80^{\circ}\text{C}$ ضعیف می‌شوند و به همین جهت ویسکوزیته آن پایین بوده، شفافیت بیشتری دارد و رنگ آن سفیدتر و نشاسته حاصل از این عمل شفافتر است.

۵- نشاسته اسفنجی:

برای تولید محصول ابتدا نشاسته خام را در آب به صورت سوسپانسیون درآورده و آن را منجمد می‌کنند و سپس از انجامد خارج می‌کنند اگر انجامد در خلأ نسبی انجام گیرد حالت اسفنجی نشاسته بهتر خواهد شد.

۶- نشاسته لایه‌ای:

این نوع نشاسته به صورت فیلم‌های نازک در بسته‌بندی مواد غذایی کاربند دارد و بیشتر از آمیلوز خالص تشکیل شده است.

¹. Modified starch

². Chemical (Acid) Modified

³. Pregelatinized

⁴. Oxidized

۷- نشاسته فسفاته:

مرسوم‌ترین نوع نشاسته ژلاتینه شده است که به‌ویژه نوع مونوفسفات آن بسیار کاربرد دارد. این نوع نشاسته در محصولات منجمدشده کاربرد دارد و از خروج آب یا سینزیس این محصولات در هنگام دیفرانست جلوگیری می‌کند.

تکنولوژی تولید گلوكز مایع

گلوكز مایع ماده‌ای است شفاف، بی‌رنگ، بدون کریستال با ویسکوزیته بالا که محتوی مخلوطی از دکستروز، مالتوز و پلی‌ساکاریدها می‌باشد و به اسامی دیگری مثل شربت گلوكز و یا شربت ذرت هم نامیده می‌شود.

این ماده از هیدرولیزنشاسته به‌وسیله اسید یا آنزیم یا هر دو حاصل می‌شود. میزان پیشرفت واکنش یا دلیمیریزاسیون نشاسته را توسط DE یا دکستروزاسیکی والان نشان می‌دهند.

هیدرولیزاسیدی محدودیت عملی حداقل تا 55% را دارد.

سوپبانسیون نشاسته درجه ۲ را با اسید کلریدریک 36% درضد تا $1/5-2 = \text{pH} ۱۴۰-۱۴۵^{\circ}\text{C}$ مخلوط می‌کنیم و سپس مخلوط وارد قسمتی به نام کنورتور^۱ می‌شود. در اینجا مخلوط تا دمای $۱۴۰-۱۴۵^{\circ}\text{C}$ حرارت داده می‌شود زمان انجام این عمل حدود ۱۰ دقیقه است.

پس از اتمام واکنش و سرد کردن مخلوط، مقداری کربنات سدیم به آن اضافه می‌شود تا اسید آن خنثی شود سپس ناخالصی‌های آن توسط خاک تصفیه یا پرلیت جدا می‌شود و آنگاه توسط کربن فعال بی‌رنگ می‌شده و در مرحله بعد شربت توسط اوپراتور تغییط می‌شود. در هیدرولیز اسیدی رابطه نسبتاً مستقیمی بین DE شربت و ترکیب شربت وجود دارد.

هیدرولیز آنزیمی توسط آنزیمهایی به شرح زیر انجام می‌شود :

آلفا آمیلاز:

فقط بر روی پیوندهای $(4 \rightarrow 1)\alpha$ اثر کرده نشاسته را تبدیل به مالتوز، تری‌ساکاریدها و پلی‌ساکاریدها می‌نماید.

بتا آمیلاز:

نشاسته را تبدیل به واحدهای مالتوز می‌نماید و عمل آن وقتی به اتصالات $(1 \rightarrow 6)\alpha$ رسیده متوقف می‌شود.

گلوكواامیلاز :

بر روی پیوندهای $(4 \rightarrow 1)\alpha$ و $(6 \rightarrow 1)\alpha$ اثر کرده و تولید دکستروز (D - گلوكز) می‌نماید که محصول نهایی هیدرولیز نشاسته است.

یولاف^۱ (جو دو سر):

یولاف به طور عمده برای تغذیه دام به مصرف می‌رسد قسمت کمی از آن هم برای تهیه فرآورده‌های مورد استفاده در رژیم غذایی انسان آسیاب می‌شود. از جمله این فرآورده‌ها آرد کامل یولاف برای تهیه حیره و کیک یولاف و آرد یولاف برای غذای کودک و صبحانه‌های حاضری غلات می‌باشد.

یولاف در بین غلات با داشتن ۵-۶ درصد چربی بیشترین مقدار ترکیبات لیپیدی و درنتیجه دارای بیشترین فعالیت لیپولیتیک است بنابراین در فرآیند آسیاب کردن یولاف یک مرحله ثبیت یا Blanching به منظور نابود کردن آنزیم لیپاز به وسیله بخار وجود دارد.

سپس با استفاده از آزمایش تترازولیوم می‌توان غیرفعال شدن کامل لیپاز را مورد بررسی قرار داد. پس از آنزیم‌بری چنانچه در این آزمایش همان‌گونه که در دانه زنده هم دیده می‌شود رنگ قرمز در انتهای جوانه‌دار دانه دیده شود نشانه این است که عملیات حرارتی برای نابود کردن آنزیم‌های دهیدروژناز کافی نبوده است و آنزیم‌های دیگر بهخصوص لیپاز نیز

احتمالاً سالم باقی مانده‌اند. بررسی ترکیب آمینواسیدی یولاف بیانگر این است که پروتئین یولاف از نظر تغذیه‌ای بر پروتئین سایر غلات برتری دارد. در صنعت

نیز از پوسته یولاف عنوان ماده اولیه برای تولید فورفورال استفاده می‌کنند.

محصولات حاصل از یولاف بتاگلوكان زیادی دارند بنابراین از جنبه تغذیه‌ای نیز بسیار مفید هستند.

چاودار^۲:

چاودار غله‌ای است که برای تولید نان به کار می‌رود و از نظر اهمیت برای تولید نان پس از گندم در مرتبه دوم قرار دارد. نان چاودار از

نظر ارزش تغذیه‌ای از نان گندم بهتر است اما از نظر کیفیت منز و جذابیت ظاهری با نان گندم قابل مقایسه نیست.

چاودار در مقابل ارگوت یا ناخنک بسیار حساس می‌باشد. این عارضه توسط قارچی به نام کلاویسپس پوربورا^۳ ایجاد می‌شود.

ارگوت ترکیباتی سمی دارد و اگر به میزان معینی خورده شود سبب بیماری قانقاریای ارگوتی می‌شود.

آرد چاودار، آردی ضعیف است و از پروتئین آن گلوتون بسیار کمی استخراج می‌شود. رنگ آرد چاودار تیره‌تر از آرد گندم است.

پروتئین نقش مهمی را که در خمیر آرد گندم دارد، در خمیر آرد چاودار ندارد و در آن پنتوزان‌ها و نشاسته از اهمیت بیشتری برخوردار هستند. اصولاً چاودار دارای پنتوزان زیادی می‌باشد. نشاسته چاودار در دمای نسبتاً کم یعنی حدود ۵۵-۷۰ °C ایجاد می‌شود و در این درجه حرارت فعالیت آلفا آمیلاز در حداقل خود است برای جلوگیری از تجزیه بیش از حد نشاسته توسط آمیلазها از مقداری نمک استفاده می‌شود و pH خمیر با استفاده از تغییر و تبدیل‌های اسیدی در روش خمیر ترش کاهش پیدا می‌کند.

از چاودار برای موادر زیر استفاده می‌شود:

- تولید انواع مالت
- تولید فرآورده‌های پولک شده برای غذای صبحانه
- به عنوان ماده سیرکننده و پرکننده سوپ‌ها
- به عنوان بخشی از فرمول انواع نان برای به تأخیر انداختن بیاتی آن‌ها

¹. Oat (*Avena fatua*)

². *Secale Cereale*

³. *claviceps purpurea*

برای بهره‌گیری از ویژگی‌های مثبت هر دو غله (گندم و چاودار) هیبریدی از آن‌ها به نام تریتیکاله به وجود آمده که ویژگی دارا بودن گلوتن و عملکرد بالا را از گندم و ویژگی بالا بودن لیزین را از چاودار به ارث برده است. به سبب این که تریتیکاله ویتامین، پروتئین و راندمان پروتئینی یا PER بالاتری از گندم دارد بنابراین ارزش تغذیه‌ای نان حاصل از آن بیشتر از نانی است که فقط از گندم تهیه شود.

برنج:

برنج بیشتر به مصرف غذایی انسان می‌رسد و استفاده صنعتی آن بسیار کم است. هر چند مقدار پروتئین آن از گندم کمتر است اما ارزش غذایی آن بیشتر از گندم است.

برنج معمولی یا *Oryza sativa* عاری از گلوتن بوده و بافت اندوسپرم شیشه‌ای دارد اما نوعی برنج گلوتنی نیز وجود دارد که علاوه بر داشتن گلوتن دارای اندوسپرم آردی است.

نشاسته برنج معمولی باشد به رنگ آبی در می‌آید و ترکیبی از آمیلوز و آمیلوپکتین می‌باشد در حالی که نشاسته برنج گلوتنی باشد رنگ قرمز مایل به قهوه‌ای می‌دهد نشاسته گلوتنی کمتر از ۱ درصد آمیلوز دارد و در عوض دارای مولکول‌هایی با وزن مولکولی متوسط و کم است که به مقدار زیادی دارای شاخه‌های جانبی است و ساختمان آن بین آمیلوپکتین و گلیکوژن است.

برداشت محصول زمانی انجام می‌شود که دانه‌ها رسیده و دارای رطوبتی حدود ۱۸ درصد هستند سپس به وسیله خرمن کوب از ساقه جدا می‌شوند.

دانه‌های جدا شده که هنوز پوسته خارجی Hull روی آن‌ها را پوشانده است Paddy یا شلتوك نامیده می‌شوند. وجود این لایه مانع از تبخیر رطوبت می‌شود و از آن جایی که در این مرحله هنوز برنج دارای رطوبت اضافی است و قابل نگهداری نمی‌باشد باید بلافاراشه خشک شود تا رطوبتش به ۱۲ درصد برای انبار کردن برسد.

رنگ قهوه‌ای پوسته برنج مربوط به لایه نازکی است که روی سطح دانه قرار دارد و سبوس یا Bran نامیده می‌شود. زیر سبوس لایه دیگری وجود دارد که آلون نامیده می‌شود و سرشار از پروتئین است و زیر آن اندوسپرم قرار دارد. پروتئین برنج گلوتلینی به نام اوریزینین دارد.

آسیاب کردن برنج^۱:

برخلاف آسیاب کردن گندم که هدف از آن به دست آوردن آرد است در مورد برنج هدف از آسیاب کردن جدا کردن پوسته خارجی (Hull) و سبوس و لایه داخلی چسبیده به اندوسپرم و جوانه و به دست آوردن دانه صاف و صیقلی شده است.

آسیاب کردن فرایندی است که طی آن سبوس در اثر برس زنی با مواد سمباده‌ای یا مرواریدی کردن به طرز نسبی یا کامل جدا می‌شود.

آسیاب کردن به روش مرطوب (SEM)^۲:

در این روش مقداری روغن برنج به برنج قهوه‌ای یا سبوس نگرفته اضافه نموده بعد مقداری حلال چربی مثل هگران به آن اضافه می‌کنند و به این ترتیب چربی و حلال از دانه جدا شده که می‌سلا نامیده می‌شود. می‌سلا به صورت ماده‌ای شوینده سبوس را به همراه خود از اندوسپرم جدا و دور می‌کند برنج عاری از سبوس پس از این مرحله الک شده، شستشو داده شده و خشک می‌شود.

¹. Rice Milling

². Solvent Extraction Milling

- برای زدودن هگزان اضافی که در برنج باقی مانده است از بخار فوق العاده داغ هگزان استفاده می‌شود و یا برنج را در معرض گاز بی‌اثر قرار می‌دهند تا آخرین آثار حلال از آن برطرف شود.
- مزایای روش آسیاب کردن مرطوب عبارتند از :
- ۱- بازدهی تولید ۰ درصد افزایش می‌یابد.
 - ۲- به علت جدا شدن قسمت عمده‌ای از چربی، قابلیت نگهداری آن بیشتر می‌شود.
 - ۳- روغن برنج حاصل از این روش دارای مصارف خوراکی است به ازای هر ۱۰۰ کیلو برنج ۲ کیلو روغن استحصال می‌شود.
 - ۴- سبوس و پولیش آن دارای ثبات بیشتری است.

فرآورده‌های برنج

الف) آرد برنج:
آرد برنج سفید از برنج اعلای درجه ۲ با استفاده از دستگاه‌های مرواریدی کننده، گرانولی کننده و نرم کننده به دست می‌آید. آرد برنج قهوه‌ای از برنج قهوه‌ای آسیاب نشده یا جلا نداده تهیه می‌شود. نان برنج یا استفاده از نوعی صمغ به نام هیدروکسی پروپیل متیل سلولز که به صورت جایگزین گلوتن به کار می‌رود از آرد برنج تهیه می‌شود.

ب) برنج نیم‌پز یا پیش‌پز کردن برنج :
در این روش ابتدا شلتونک برنج را در آب داغ خیس می‌کنند و آن را بخار می‌دهند در این حالت نشاسته لایه‌های خارجی دانه ژلاتینه می‌شود سپس برنج را خشک می‌کنند تا به رطوبتی مناسب برای آسیاب کردن برسد.
هدف اصلی این کار سست کردن پوسته است اما به دلیل این‌که ویتامین‌های B1 و B2 و نیز املاح موجود در سبوس وارد مغز دانه می‌شوند، لذا ارزش غذایی این برنج نیز افزایش می‌یابد. این عمل هم‌چنین موجب می‌شود که دانه حالت الاستیکی پیدا نموده و از شکسته شدن آن جلوگیری می‌شود و بالاخره اینکه برنج حاصل از این فرآیند در مقابل آفات انباری مقاوم‌تر می‌باشد.

ج) برنج کنورته :
تبديل برنج، فرم مدرنیزه شده پیش پز کردن است. از آن جایی که پیش پز کردن می‌تواند منجر به تغییر رنگ و یا فساد شود، می‌توان با خیس کردن برنج در محلول کرومات سدیم ۰.۰۵٪ از تغییرات طعم و با خیس کردن در محلول متابی‌سولفیت سدیم ۱/۳ درصد از رنگبری جلوگیری نمود. البته این روش سبب کاهش تیامین (ویتامین E) می‌شود.

د) برنج زودپز :
برای تهیه برنج زودپز، برنج جلاداده را در آب خیس می‌کنند تا رطوبت آن به ۳۵ درصد برسد سپس آن را تحت فشار می‌بزنند و خشک می‌کنند در یک روش دیگر پس از پختن برنج را منجمد می‌کنند و سپس ذوب می‌نمایند و آبش را می‌گیرند.
پوسته برنج دارای ۲۲ درصد خاکستر است که از این مقدار ۹۵ درصد آن سیلیس و بقیه سدیم و پتاسیم است که استفاده‌های بسیار گستردۀ‌ای دارد.

^۱. Parboiling

^۲. Conversion

دمای ژلاتیناسیون برج بحسب این که گرانول های نشاسته آن بسیار کوچک است از سایر غلات بالاتر است و بین 58°C - 75°C قرار دارد.

ذرت:

گیاه ذرت از جنس *Zea mays* و از خانواده گرامینه می باشد. دانه ذرت زردرنگ بیشترین مصرف را در بین دانه های ذرت دارد. بیشترین کاربرد ذرت جهت خوراک دام می باشد.

از آن جایی که میزان ترپیتوфан ذرت کم است در کشورهایی که غذای اصلی و غالب آنها ذرت است (آمریکای لاتین) شیوع بیماری پلاگر بسیار رایج است. زیرا ترپیتوfan پیش ساز ویتامین نیاسین ابیست و کمبود نیاسین باعث این بیماری می شود. پروتئین ذرت فاقد گلوتون است بنابراین از آن نمی توان نان با کیفیت مطلوب تهیه نمود. پرمصرف ترین گونه ذرت، ذرت غلافی است البته ذرت مومی نیز به دلیل داشتن آمیلوپکتین بسیار بالا ویژگی و کاربردهای خاص خود را دارد.

جوانه ذرت حدود ۱۵ درصد وزن دانه را شامل می شود و از دو بخش جنبی و اسکوتومی تشکیل شده که این بخش در طول جوانه زدن دانه به عنوان عامل تغذیه کننده کاربرد دارد.

پروتئین جوانه ذرت از آلبومین ها و گلوبولین ها تشکیل یافته است و از نظر کمی و کیفی نسبت به پروتئین های اندوسپرم برتری دارد. محدودیت اسیدهای آمینه مربوط به بخش اندوسپرم آن است و پروتئین جوانه از الگوی اسید آمینه بهتری برخوردار است.

آسیاب کردن ذرت:

آسیاب کردن ذرت به دو روش خشک یا مرطوب انجام می گیرد از آن جایی که جوانه ذرت دارای میزان زیادی روغن است و فساد چربی در اثر اکسید شدن، عمر نگهداری آرد ذرت را کاهش می دهد، لذا حذف جوانه بسیار حائز اهمیت است. بنابراین اولین قدم در آسیاب کردن ذرت جداسازی جوانه از بقیه دانه به منظور استخراج و بازیابی روغن است.

۱- آسیاب کردن خشک :

آسیاب کردن خشک به منظور رسیدن به حداکثر عملکرد آرد دانه درشت با حداقل آغشتنگی به چربی و ذرات سیاهرنگ می باشد. مرحله اول تمیز کردن است. از آن جایی که دانه های ذرت درشت تر از سایر غلات هستند و اندازه آنها طوری است که شبیه اندازه فضولات موش می باشد بنابراین جدا کردن فضله جوندگان از ذرت، مشکل تر از جدا کردن آن از سایر غلات است. مرحله بعدی مشروط کردن است به حدی که رطوبت دانه تا حدود ۳۲ درصد افزایش یابد.

بعد از این مرحله جوانه گیری انجام می شود. جداسازی جوانه توسط آسیاب های غلتکی ساده ترین روش است. اما در این مرحله تفکیک جوانه از اندوسپرم و پوسته به خوبی انجام نمی شود.

در برخی از واحدهای تولیدی از دستگاه *Entoleteres* برای جوانه گیری استفاده می شود که در آن جوانه کم و بیش به نحو موثری جدا می شود اما جدا کردن سبوس و اندوسپرم خیلی موفقیت آمیز نیست.

آسیاب کردن مرطوب :

آسیاب کردن به روش مرطوب فرآیندی است که شامل خیساندن ذرت در آب می باشد که در طی آن تغییراتی فیزیکی و شیمیایی در ماهیت اجزای اصلی اندوسپرم یعنی نشاسته، پروتئین و مواد موجود در دیواره سلولی به وقوع می بیوندد.

هدف از این کار تفکیک کامل محتويات سلولی اندوسپرم یعنی خارج شدن گرانولهای نشاسته از شبکه پروتئینی که آن را در برگرفته است، می‌باشد.

برای جلوگیری از رشد میکروارگانیزم‌های ناخواسته لازم است مقداری حدود ۰.۲-۰.۱۲ درصد دی‌اکسید گوگرد به آب اضافه شود که همزمان سرعت نفوذ آب به داخل دانه را نیز تشدید می‌کند، طی این عمل باکتری‌های لاکتیک فعالیت می‌کنند که اگر دما به بالای 55°C برسد رشد آن‌ها متوقف می‌شود، لذا کنترل دما بسیار مهم است.

خشک کردن ذرت:

از آنجایی که رطوبت ذرت در هنگام برداشت بیشتر از رطوبت مناسب برای انبار کردن است آنرا باید خشک نمود اما درجه حرارت خشک نمودن نباید از 54°C تجاوز کند زیرا باعث ایجاد تغییراتی نامطلوب در پروتئین‌های آن می‌شود.

استخراج روغن از جوانه:

روغن جوانه ذرت به دلیل داشتن مقاومت حرارتی و نقطه دود بالا برای سرخ کردن مواد غذایی مناسب است. برای استخراج روغن از جوانه ابتدا لازم است آب اضافی آن حذف شود برای این منظور جوانه تا رطوبت ۳ درصد خشک می‌شود سپس در دمای 121°C روغن آن استخراج می‌شود. همچنین از پرس مارپیچی، حلال مجاز یا ترکیبی از پرس و حلال نیز می‌توان برای این منظور استفاده کرد.

جداسازی نشاسته از پروتئین:

در دانه خام، نشاسته در شبکه‌ای از پروتئین محصور شده است که در موقع خیساندن متورم می‌شود و گلوله‌های بسیار کوچکی از پروتئین آبدار را تشکیل می‌دهد پراکنده شدن پروتئین که موجب رهاشدن نشاسته می‌شود در اثر وجود دی‌اکسید گوگرد تسريع می‌شود.

نقش دی‌اکسید گوگرد مربوط به خاصیت نرم‌کنندگی و احیاء‌کنندگی آن است و نه خاصیت اسیدی آن. همچنین دی‌اکسید گوگرد نقش ضدغونه‌کننده نیز دارد و از رشد میکروارگانیسم‌ها نیز جلوگیری می‌کند.

از آمیلوز نشاسته ذرت لایه یا فیلم خوراکی نازکی تهیه می‌شود که از ذرت‌های حاوی آمیلوز زیاد به دست می‌آید. همچنین نشاسته‌ای که از آسیاب کردن ذرت مومی به دست می‌آید و آمیوکا نام دارد حاوی مقدار زیادی آمیلوبکتین است. خمیر آمیوکا ژلاتینی و شفاف و آبکی است و خاصیت چسبانندگی دارد.

ذرت از نظر لیزین و تریپتوفان کمبود دارد اما از نظر اسید‌آمینه ضروری لوسین بسیار غنی است. مکزیکی‌ها آرد کامل ذرت را به صورت تورتیلا مصرف می‌کنند. بنابراین به پلاگر مبتلا نمی‌شوند تورتیلا از ذرت سائیده کامل که قبل خیسانده شده تهیه می‌شود آرد کامل ذرت را به مدت یک شب در آبی که 100°C حرارت دارد و حاوی ۰.۵-۱ درصد آهک است خیس می‌کنند تا رطوبتش به حدود ۳۵ درصد برسد شرایط قلیایی موجب آزاد شدن نیاسین و قابل استفاده شدن آن می‌شود.

فرایند تهیه پفک

در ایران برای تهیه پفک از ذرت (سمولینا یا آرد آن) استفاده می‌شود. به سمولینا آب و افروزنده‌های دیگر اضافه می‌شود تا رطوبت خمیر به ۳۰-۳۵ درصد برسد. خمیر تهیه شده از اکسترودر عبور می‌کند و پس از خروج از آن پف کرده و خجیم می‌شود.

سپس آن را خشک کرده و رطوبت آن را به ۳ درصد می‌رسانند. خمیر در اکسترودر تحت حرارت و فشار بسیار زیادی قرار می‌گیرد به این ترتیب نشاسته تا حدودی ژلاتینه می‌شود.

اما ژلاتینه‌شدن به دلیل پایین‌بودن رطوبت خمیر به طور کامل انجام نمی‌شود. پس از این فرایند، فشار به یکباره تخلیه می‌شود، کاهش ناگهانی فشار باعث منبسط شدن محصول شده و حجم آن به چندین برابر حجم اولیه می‌رسد و کاملاً پف می‌کند. رطوبت پفک را می‌توان کاهش داده سپس آن را برداشت کرد یا لعاب داد. پس از خشک شدن آن را بسته‌بندی می‌کند. پفک و تنقلات را می‌توان با مواد مختلف غنی کرد و آن را با شکر یا پودر پنیر و عسل و ... پوشش داد که این عمل را اصطلاحاً لعاب دادن می‌نامند.

فرایند لعاب دادن:

فرایند لعاب دادن یا پوشش دادن به شرح زیر صورت می‌گیرد:

- ۱- پس از این که ماده یا محصول اکسترود شده، خارج شد می‌توان به آن عصاره اضافه کرد.
- ۲- در مرحله بعد، محصول به وسیله خشک‌کن‌های چرخشی Rotary drier خشک می‌شود.
- ۳- در آخرین مرحله، مواد طعم‌دهنده به روی آن پاشیده یا اسپری می‌شود.

به پفک می‌توان روغن، شکر، عصاره مالت، عسل، نمک، پنیر، ادویه‌های مختلف و مواد رنگی اضافه کرد.

جو^۱:

جو از خانواده گرامینه و جنس هوردئوم و گونه *Sativum* است. جود در شرایط آب و هوایی معتدل عمدهاً به صورت بهاره کشت می‌شود. پراکنده‌گی چهارمی‌ای آن مشابه گندم است و قابلیت کشت در زمین‌هایی که در درجه دوم اهمیت قرار دارند بعد از گندم کشت داده می‌شود. اولین و بیشترین مورد استفاده جو در تغذیه حیوانات به شکل آرد سبوس دار جو می‌باشد.

دومین مصرف عمده در مالت‌سازی^۲ می‌باشد. دلایل مختلفی باعث انتخاب جو به عنوان ماده اولیه مناسب جهت تهیه مالت وجود دارد که از جمله آن‌ها وجود آنزیم‌ها، ارزان بودن و بالاخره نقش محافظتی «Hull» از دانه جو و اثری که به عنوان کمک فیلتر دارد را می‌توان نام برد.

قسمت عمده ترکیبات دانه جو را کربوهیدرات‌ها تشکیل می‌دهند که $\frac{2}{3}$ وزن دانه خشک را شامل می‌شوند.

عمده‌ترین این ترکیبات نشاسته است که از واحدهای آمیلوز و آمیلوپکتین تشکیل شده است.

نکته: در مالت‌سازی، نشاسته ارزشمندترین قسمت دانه است. اندوسپرم جو حاوی ازت کم و ظاهری آردی است.

نوعی جو بومی وجود دارد که تقریباً تمام نشاسته آن به صورت آمیلوپکتین می‌باشد و نیز نوعی جو با آمیلوز بسیار زیاد وجود دارد که برای مالت سازی مناسب است. آنزیم‌های مالت، آمیلوز را به طور کامل هضم و تبدیل به گلوکز می‌کنند ولی آمیلوپکتین را به طور ناقص هضم می‌کنند.

حدود ۱۱ درصد وزن خشک جو را مواد ازته تشکیل می‌دهند. هر چه مقدار پروتئین دانه‌های جو بیشتر باشد برای مالت‌سازی از کیفیت کمتری برخوردار است. مقدار ازت (پروتئین) دانه با عصاره دهی آن در مالت سازی نسبت عکس دارد به این معنی که هر چه مقدار ازت کمتر باشد در نتیجه مقدار پروتئین آن کمتر است و مقدار عصاره بیشتری می‌دهد. بر عکس هر چه پروتئین بیشتر باشد مقدار آنزیم‌های آمیلوپکتیک آن بیشتر می‌شود.

^۱.Barley (*Hordeum Vulgare*)

^۲.Malting

از سوی دیگر عملکرد عصاره مالت با مقدار نشاسته بستگی مستقیم دارد. مهمترین آنژیمهای دانه جو، آلفا آمیلاز و بتا آمیلاز می‌باشد. در مقایسه با دانه گندم، بتا آمیلاز دانه جو بیشتر است اما مقدار آن تابع واریته جو (به عنوان مثال بتا آمیلاز جو شش ردیفه بیشتر از جو دو ردیفه می‌باشد)، شرایط کاشت، برداشت و نگهداری محصول می‌باشد. بر عکس آنژیم آلفا آمیلاز دانه جو نسبت به گندم کم می‌باشد و یا اصلًا در دانه جو وجود ندارد. اما در طول مرحله جوانه زدن افزایش چشمگیری می‌باید.

جو برای نگهداری به محلی با رطوبت کمتر از ۱۲ درصد نیاز دارد.

تکنولوژی تولید مالت^۱

فرآیند تهیه مالت به زبان ساده عبارت است از جوانه زدن دانه تحت شرایط کنترل شده و سپس خشک کردن آن. هدف از انجام این کار تهیه محصولی با فعالیت آنژیمی بالا و عطر و بوی خاص می‌باشد.

واریته جو برای فرآیند مالت‌سازی باید خصوصیات زیر را داشته باشد:

- از نوع شش ردیفه دارای قوه رویشی خوبی باشد (قوه نامیه جو باید حداقل ۹۵ درصد باشد).
- دانه جو باستی توپر باشد (وزن هزار دانه آن بالا باشد).
- مقدار پروتئین دانه جو باید تا حد امکان پایین باشد.
- قابلیت جوانه‌زدن آن قوی و یکنواخت باشد.
- دانه‌هایی که دارای پوسته مقاوم برای حفظ جوانه باشند ارجحیت دارند.
- عاری از آفت زدگی و فاقد هرگونه مواد خارجی و رنگی باشد.
- آسیب‌دیدگی حرارتی و رطوبتی نداشته باشد.

از مشکلاتی که در ارتباط با تهیه مالت مطرح است مسأله خواب دانه یا «Dormancy» می‌باشد. دانه‌ای که در چنین شرایطی باشد جوانه نخواهد زد. علت خفتگی دانه‌ها خشک کردن آن‌ها در شرایط نامناسب و دمای بالای نگهداری است برای خروج دانه از حالت خفته باید جو را مدتی در شرایط مناسب انبار کرد تا شرایط لازم را به دست آورد.

به هر حال در صورتی که بلاfacله پس از برداشت جو، اقدام به تهیه مالت شود عصاره حاصله حاوی مقادیر کمی مواد جامد محلول و نیز پروتئین محلول و ظاهر کدر می‌باشد. حداقل زمان لازم برای تهیه مالت از جو پس از برداشت آن سه ماه می‌باشد. طی این مدت فرآیندهای بیوشیمیایی درون جو باعث می‌شود که محصول وضعیت کیفی بهتری را پیدا کند به این دوره اصطلاحاً «After – ripening» گفته می‌شود.

نگهداری دانه‌ها در دمای حدود 40°C به مدت تقریباً سه روز و نیز افزودن آب آهک و آب اکسیژنه قوه نامیه را بالا می‌برد. همچنین ترکیباتی مثل هیدورکینون، فنل، فرمالدئید، برومات پتاسیم و کربنات سدیم نیز در خارج کردن دانه از حالت خفتگی مؤثر هستند.

عمده‌ترین مراحل متدائل در فرآیند مالت‌سازی عبارتند از:

(الف) خسیاندن^۱:

فرآیند مالت‌سازی هنگامی آغاز می‌شود که دانه جو در آب خسیانده شود. پمدت لازم برای خسیاندن بستگی به دمای آب و میزان هوادهی دارد. درجه حرارت مناسب حدود 12°C - 10 است و تا زمانی این مرحله ادامه می‌یابد که رطوبت دانه‌ها به 42 - 40 درصد برسد. نکته بسیار مهم این است که رطوبت حتماً تا مرکز دانه‌ها نفوذ نماید.

(ب) جوانه‌زنی^۲:

جوانه زدن مهمترین مرحله در مالت‌سازی است و باید آنقدر اپیش برود که فعالیت آنزیمی به حد نصاب لازم برسد دانه‌ای که در حالت رکود نباشد با جذب آب کافی و نیز جذب اکسیژن به مدت چهار تا پنج روز جوانه می‌زند. در این مرحله آنزیم‌های سیتوولیتیک (موثر بر روی دیواره سلولی)، آمیلولیتیک و پروتئولیتیک در اندوسپرم آزاد می‌شوند.

(ج) خشک کردن:

مالت حاصله بعد از جوانه‌زنن 45 درصد رطوبت دارد. بهمنظور افزایش قابلیت نگهداری دانه و نیز ایجاد عطر و طعم خاص مالت فرآیند حرارت‌دهی و خشک‌کردن انجام می‌شود تا رطوبت به 4 - 2 درصد برسد. برای حفاظت از آنزیم‌ها لازم است که در ابتدا از حرارت‌های پایین استفاده کرد ولی بعد از آنکه از مقدار رطوبت کاسته شد می‌توان درجه حرارت را تا حدی که واکنش‌های قهقهه‌ای شدن انجام گیرند بالا برد. در هر حال باید توجه نمود که بین فعالیت آنزیم و عطر و طعم در مالت رابطه عکس وجود دارد. استفاده از گاز دی‌اکسید‌گوگرد زمانی که رطوبت محصول بالاتر از 20 درصد است به کاهش بار میکروبی، رنگبری و افزایش پروتئین‌های محلول در عصاره کمک می‌کند. عملکرد مالت حاصل از جو 75 درصد است.

¹. Steeping

². Germinating

سوالات تکنولوژی غلات

۱ - آفت سن با نیش زدن، کدام آنزیم را وارد دانه می کند؟

- (۱) آلفاامیلاز (۲) پروتئاز (۳) پپتیداز (۴) آلفاتیروزیناز

۲ - آرد مصرفی که ذر منابع تهیه نشاسته براساس روش مارتین مورد استفاده قرار می گیرد باید دارای چه ویژگی هایی باشد؟

- (۱) پروتئین آن در سطح بالایی باشد (۲) دارای حداقل پروتئین باشد

- (۳) دارای پروتئین اهمیتی ندارد (۴) مقدار پروتئین اهمیتی ندارد.

۳ - افزودن ۳ درصد چربی در خمیر چه تاثیری دارد؟

- (۱) تولید گاز توسط مخمر را کاملاً مهار می کند (۲) رسیدن خمیر را تسريع می کند

- (۳) رسیدن خمیر را به تعویق می اندازد (۴) تکنولوژی پخت

۴ - چنان چه از مواد احیا کننده به مقدار زیادی در صنایع پخت استفاده گردد، چه تغییراتی ایجاد می گردد؟

- (۱) بافت و ساختار نان خیلی ظرف و نرم می شود (۲) پوسته نان پر رنگ شده و حجم نان افزایش می یابد.

- (۳) خمیر سفت و حجم نان بسیار افزایش می یابد (۴) خمیر سفت و حجم نان حاصل کاهش می یابد.

۵ - کدام روش امروزه جهت آماده سازی و تبدیل دانه به آرد منسوج گردیده است؟

- (۱) برس زنی (۲) شبیشو

- (۳) نم زدن و حالت دادن با آب گرم یا بخار (۴) نم زدن و حالت دادن با آب سرد

۶ - کدامیک از تعاریف زیر در ارتباط با منحنی فارینوگراف غلط است؟

- (۱) stability time یعنی زمان شروع منحنی تا زمان خروج از خط ۵۰۰ برابر

- (۲) Arrival time یعنی زمان شروع منحنی تا زمان ورود به خط ۵۰۰ برابر

- (۳) Departure time یعنی زمان شروع منحنی تا زمان خروج از خط ۵۰۰ برابر

- (۴) Dough development یعنی زمان شروع منحنی تا زمان ماکریزم نقطه منحنی

۷ - خواص الاستیکی (Elasticity) کدامیک از مواد پروتئینی آردگندم از مهمترین عوامل کیفی در پخت نان است؟

- (۱) پرولامین (۲) گلیادین (۳) گلوتن (۴) گلوتنین

۸ - از دستگاه اکستنسیوگراف Extensograph برای چه مواردی استفاده می شود؟

- (۱) تعیین جذب آب آرد، مدت زمان مخلوط کردن خمیر

- (۲) تعیین فعالیت آمیلازی آرد، شکل پذیری خمیر

- (۳) تعیین زمان تخمیر، تشخیص زمان مخلوط کردن

- (۴) تشخیص قابلیت کشش، مقاومت کشش و ماکریزم مقاومت خمیر در مقابل شکل پذیری

۹ - در کدام محصول نشاسته ژلاتینیزه نمی شود؟

- (۱) بیسکویت (۲) کیک

- (۳) نان بربی (۴) نان لواش

۱۰ - در خمیر حاصل از دانه گندم ضعیف و سست (soft)

- (۱) بین پروتئین و نشاسته اتصال ضعیف برقرار است.

- (۲) گرانول های نشاسته در داخل شبکه پروتئینی قرار دارند

- (۳) میزان پروتئین های محلول زیادتر و پروتئین های ذخیره ای کمتر از گندم سخت است

- (۴) میزان پروتئین های ذخیره ای بیشتر و پروتئین های محلول کمتر از گندم سخت است

- ۱۱ - کم بودن خلا دستگاه اکسترودر (Extruder) در تولید ماکارونی باعث کدام یک از اشکالات زیر می شود؟
- (۱) چسبندگی خمیر در زمان پخت
 - (۲) اکسید شدن خمیر و ایجاد رنگ تیره
 - (۳) سخت شدن بیش از حد ماکارونی
 - (۴) ناصاف شدن سطح ماکارونی و رنگ نامطلوب
- ۱۲ - اضافه نمودن آرد سویا به آرد گندم در تهیه خمیر باعث افزایش فعالیت کدام آنزیم و از بین رفتن زردی رنگ آرد می گردد؟
- (۱) پروتئاز
 - (۲) فیتاز
 - (۳) لیپوکسی ژناز
 - (۴) لیپاز
- ۱۳ - در تهیه بیسکویت از کدام نوع آرد و چه مقدار آب استفاده می شود؟
- (۱) ضعیف- کم
 - (۲) ضعیف- زیاد
 - (۳) قوی- کم
 - (۴) قوی- زیاد
- ۱۴ - آردی از گندم جوانه زده تهیه شده است. چگونه باید کیفیت آن را برای پخت نان اصلاح کرد؟
- (۱) کاهش زمان مخلوط کردن، افزایش درجه حرارت فر، فعال کردن آنزیمها
 - (۲) اختلاط با آرد سالم، طولانی کردن زمان تخمیر
 - (۳) فعال کردن آنزیمها، افزایش زمان مخلوط کردن
 - (۴) اختلاط با آرد سالم، غیر فعال کردن آنزیمها، کاهش زمان مخلوط کردن
- ۱۵ - عدد فالینگ یا فالینگ نامبر بیشتر فعالیت کدام آنزیم را نشان می دهد؟
- (۱) لیپاز
 - (۲) بتا آلبیلاز
 - (۳) آلفا آمالاز
 - (۴) پروتئاز
- ۱۶ - منحنی فارینوگراف بیانگر چه فاکتورهایی است؟
- (۱) جذب آب، زمان توسعه خمیر، کشش پذیری خمیر
 - (۲) جذب آب، زمان توسعه خمیر، مقاومت خمیر
 - (۳) جذب آب، زمان توسعه خمیر، مقاومت خمیر
- ۱۷ - افزودن نمک به خمیر ...
- (۱) باعث تقویت شبکه گلوتنی می شود.
 - (۲) باعث کاهش pH خمیر می شود.
- ۱۸ - در آزمون Falling number، اندازه گیری میزان فعالیت آلفا آمالاز بر چه اساسی استوار است؟
- (۱) افزایش ویسکوزیته ژل حاصل از نشاسته
 - (۲) کاهش ویسکوزیته ژل حاصل از نشاسته
 - (۳) مدت زمان لازم به منظور دو برابر شدن حجم نمونه
 - (۴) مدت زمان لازم جهت دناتوره شدن نصف پروتئین نمونه
- ۱۹ - شبکه گلوتنی دارای کدام موقعیت است؟
- (۱) گلوتنین با آب پیوند داده تا ساختمانی خطی را به وجود آورد.
 - (۲) گلیادین با آب پیوند داده تا ساختمانی خطی را به وجود آورد.
 - (۳) گلوتنین و گلیادین با یکدیگر اتصال دهنده و ساختمان دو بعدی را به وجود آورد.
 - (۴) گلوتنین و گلیادین با آب پیوند شده و ساختمانی سه بعدی را تشکیل بدنهند.
- ۲۰ - کدام گزینه مربوط به اهداف فرآیند نیمپز کردن برنج (Parboiling) نمی باشد؟
- (۱) سفت و الاستیک کردن دانه برنج و مقاوم کردن آن در برابر شکستگی
 - (۲) نرم شدن پوسته و سبوس جهت سهولت جداسازی آنها
 - (۳) کاهش زمان پخت و بهبود رنگ برنج
 - (۴) حفظ ویتامین ها و املاح محلول در آب موجود در پوسته و سبوس و انتقال آنها به مغز دانه
- ۲۱ - برای تشکیل شبکه گلوتنی در خمیر ...
- (۱) اتصال بین نشاسته و گلوتن باید برقرار باشد.
 - (۲) گلوتن باید هیدراته باشد.
 - (۳) اتصال بین اجزا باید از طریق باند هیدروژنی برقرار شود.

۲۲ - قطرات آب و ذرات بخار آب به چه منظور در فر روی سطح خمیر یا نان پاشیده می‌شود؟

(۱) ترک برنداشتن نان و ایجاد پوسته کلفت

(۲) جلوگیری از تولید پوسته کلفت و زود سفت شدن پوسته

(۳) نفوذ حرارت به داخل نان و جلوگیری از ایجاد رنگ قهوه‌ای

(۴) برآشدن سطح نان، نفوذ بهتر حرارت و جلوگیری از ترک در حین پخت

۲۳ - در تولید کیک اسفنجی درجه حرارت در مرحله گرم کردن شکر و روغن، از چند درجه سانتی‌گراد نمی‌باشد تجاوز نماید؟

37 (۴)

30 (۳)

24 (۲)

20 (۱)

۲۴ - وزن هکتولیتر کدامیک از گندم‌های زیر بالاتر می‌باشد؟

(۱) دانه‌های درشت گندم

(۲) وزن هکتولیتر ارتباطی با اندازه دانه و توخالی یودن آن‌ها

(۱) دانه‌های ریز گندم

(۲) دانه‌های سبک و توخالی نظیر دانه‌های سن زده

ندارد.

۲۵ - در واحد آسیاب برای آزاد کردن سبوس چسبیده به ذرات اندوسپریم از چه سیستمی استفاده می‌شود؟

(۱) دستگاه پیوریفایر (Purifier)

(۲) سیستم درجه‌بندی و پوسته‌گیری (Scalping and Grading)

(۳) سیستم خراشنده (Scratch Sys)

(۴) ماشین‌های الک (Sifter)

۲۶ - دستگاه شن‌گیر (Stoner) در واحد بوجاری آسیاب در جadasازی ناخالصی‌ها از کدام خاصیت فیزیکی استفاده می‌کند؟

(۱) مقاومت در برابر جریان هوا

۳ شکل

۲) ثقل ویژه

(۱) اندازه

۲۷ - بهترین روش شکل دادن به خمیر بیسکویت‌هایی که در فرمول آن‌ها مقادیر چربی و شکر زیاد می‌باشد، کدام است؟

(۱) اکسترودینگ

(۲) برش باسیم

(۳) لامینه کردن

(۴) قالب‌گیری چرخان

۲۸ - اگر در مرحله اول مخلوط کردن خمیر کیک یا مرحله کرم کردن چربی را با شکر به صورت کرم روشن در آوردند، روش مخلوط

کردن با چه اصطلاحی تعریف می‌گردد؟

(۱) مخلوط کردن

(۲) آرد - شکر خمیر

(۳) آرد خمیر

(۴) شکر خمیر

۲۹ - بیکربنات آمونیم به عنوان تولید کننده CO_2 :

(۱) در کلیه محصولات استفاده می‌شود چون گاز زیادی تولید می‌کند.

(۲) در محصولاتی که رطوبت نهایی آن‌ها پایین باشد مورد استفاده قرار می‌گیرد.

(۳) در محصولاتی که رطوبت نهایی آن‌ها بالا باشد مورد استفاده قرار می‌گیرد.

(۴) در محصولاتی که روغن آن‌ها پایین باشد به منظور بهبود یافتن مورد استفاده قرار می‌گیرد.

۳۰ - منظور از Checking در تکنولوژی بیسکویت چیست؟

(۱) ایجاد سوراخ‌ها و منافذی در بافت داخلی بیسکویت است.

(۲) پدید آمدن شکاف‌های درشت در بافت داخلی و لبه‌های بیسکویت می‌باشد.

(۳) انبساط بیسکویت تحت تأثیر عوامل مختلفی مانند افزودن کربنات سدیم می‌باشد.

(۴) پدید آمدن ترک در قطعات بیسکویت که ممکن است تا لبّه انتهایی نرسد و شکل بیسکویت سالم بماند.

۳۱ - در حین پخت بیسکویت نشاسته در چند درجه سانتی‌گراد ژلاتینه می‌شود؟

115 (۴)

90 (۳)

75 (۲)

65 (۱)

- ۳۲ - اختلاف نشاسته‌های تغییریافته (Modified starch) در ... می‌باشد.
- ۱) میزان آمیلوپکتین ۲) میزان آمیلوز ۳) میزان ناخالصی آنها ۴) درجه حرارت ژلاتیناسیون
- ۳۳ - مخزن تهیه خمیر ماکارونی ظرفیت **kg 200** آرد دارد اگر رطوبت آرد ورودی **14** درصد باشد، برای خمیر مناسب ماکارونی چند کیلوگرم آب باید به مخزن اضافه کنیم؟
- ۱) 29.2 ۲) 39.2 ۳) 49.2 ۴) 59.2
- ۳۴ - از کدام ماده برای اصلاح کیفیت آرد استخراج شده از گندم سن زده استفاده می‌شود؟
- ۱) اسید استیک ۲) اسید اسکوربیک ۳) اسید مالیک ۴) نمک طعام
- ۳۵ - کدامیک از گزینه‌های زیر در مورد ویژگی‌های پروتئین‌های گندم بر اساس حلایت صحیح می‌باشد؟
- ۱) گلوبولین پروتئین محلول در آب و نمک می‌باشد. ۲) گلیادین پروتئینی است که در الکل اتیلیک 70 درصد حل می‌شود. ۳) آلبومین پروتئینی است که در نمک طعام 0.4 مول در لیتر محلول می‌باشد. ۴) گلوتنین پروتئینی است که قسمتی از آن در اسید غلیظ و برخی از دترژن‌ها محلول است.
- ۳۶ - در هیدرولیز نشاسته معادل دکستروز (D.E) به عنوان استفاده می‌شود.
- ۱) پیشرفت هیدرولیز ۲) میزان ژلاتینه شدن نشاسته ۳) نسبت آمیلوز به گلوکز ۴) نسبت آمیلوز به آمیلوپکتین
- ۳۷ - کدامیک از انواع آردهای زیر برای تهیه نان‌های رژیمی مناسب می‌باشد؟
- ۱) آرد مغزدانه ۲) آرد مرحله آخر که از لاشه‌های خارجی دانه استحصال می‌شود. ۳) با استحصال 75 درصد ۴) آرد کامل اندوسپرم که ذرات سبوس آن کمتر است.
- ۳۸ - هدف از افزودن بی‌سولفیت سدیم در فرایند جداسازی نشاسته و پروتئین از ذرت چیست؟
- ۱) اسید نمودن پیوندهای سولفیدریل در ماتریکس پروتئینی ۲) احیا پیوندهای دی‌سولفید در ماتریکس پروتئینی ۳) رنگبری نشاسته حاصل از انجام فرایند ۴) کمک و افزایش حلایت نشاسته در آب
- ۳۹ - به هنگام (Aging) برنج کدامیک از موارد ذیل بیشترین نقش را دارد؟
- ۱) پیوندهای یونی ۲) پیوندهای هیدروژنه ۳) پیوندهای دی‌سولفید ۴) واکنش‌های هیدروفوب
- ۴۰ - کدامیک از گزینه‌های زیر در مورد عمل پیش‌جوش کردن برنج (Parboiling) صحیح نمی‌باشد؟
- ۱) برنج حاصل از این عمل مقاومت کمی در برابر آفات انباری دارد. ۲) این عمل تا حدی باعث تغییرات نامطلوبی در رنگ و مزه محصول می‌شود. ۳) در این عمل مقداری از ویتامین‌های محلول در آب موجود در سبوس وارد مغز دانه می‌شوند. ۴) در اثر این کار دانه حالت لاستیکی پیدا کرده و از شکسته شدن بعدی آن جلوگیری به عمل می‌آید.
- ۴۱ - کدامیک از غلات زیر دارای بتا-گلوکوزان بیشتری می‌باشند؟
- ۱) برنج ۲) چاودار ۳) گندم ۴) یولاق
- ۴۲ - با کدامیک از دستگاه‌های زیر می‌توان میزان فعالیت آنزیمی آرد را تشخیص داد؟
- ۱) اکستنسوگراف - فالینگ نامر ۲) فارینوگراف - آمیلوگراف ۳) فالینگ نامر - آمیلوگراف ۴) فارینوگراف - فالینگ نامر
- ۴۳ - به چه دلیل پوسته گندم را با وجود داشتن فاکتورهای غذایی مفید، موقع آسیاب کردن حذف می‌نمایند؟
- ۱) زیرا پوسته دارای مقدار زیادی آنزیم می‌باشد. ۲) زیرا پوسته دارای مقدار زیادی مواد رنگی می‌باشد. ۳) زیرا وجود پوسته در آرد باعث کاهش زمان ماندگاری نان می‌شود. ۴) زیرا پوسته دارای مقدار زیادی پروتئین نامرغوب از لحاظ پخت و هم‌چنین اسیدوفیتیک می‌باشد.

۴۴ - با استفاده از دستگاه اکستنسوگراف چه مشخصه‌ای از آرد را می‌توان تعیین نمود؟

(۲) فاز تهیه خمیر

(۴) فاز تهیه خمیر و عملیات ماشینی روی خمیر

(۲) مقدار پروتئین - مقدار فیبر - مقدار چربی

(۴) مقدار گلوتون - اندازه ذرات آرد - نشاسته صدمه دیده

(۱) فاز پخت

(۳) فاز تخمیر و عملیات ماشینی روی خمیر

۴۵ - جذب آب توسط آرد به چه عواملی بستگی دارد؟

(۱) مقدار پروتئین - مقدار نشاسته - مقدار چربی

(۳) مقدار گلوتون - مقدار دکسترن - مقدار خاکستر

۴۶ - کدام یک از محصولات ذیل دارای pH بیشتری (بالاتری) است؟

(۱) بیسکویت

(۴) نان

(۳) کیک

۴۷ - کدام عبارت برای تعریف آسیب‌دیدگی گرانولهای نشاسته به واسطه عملیات آسیابانی صحیح است؟

(۱) آرد حاصل از آسیاب‌های چکشی و سنگی با آسیب‌دیدگی کمتری همراه است.

(۲) آرد حاصل از گونه‌های گندم نرم با آسیب‌دیدگی کمتری همراه است.

(۳) آرد حاصل از گونه‌های گندم سخت با آسیب‌دیدگی کمتری همراه است.

(۴) آردی که اندازه ذرات آن ریزتر است با آسیب‌دیدگی کمتری همراه می‌باشد.

۴۸ - بیات شدن نان ناشی از کدام یک از موارد ذیل است؟

(۲) تبدیل نشاسته آرد از فرم بتا به فرم آلفا

(۱) تغییرات ژل آلبومین

(۳) تغییر ماهیت شبکه گلوتون به واسطه عملیات حرارتی پخت نان (۴) تغییرات در شبکه بلورینه نشاسته آرد

۴۹ - کدام عبارت در مورد کاربرد مواد اسیدی‌گننده در فرمول ساخت بیسکویت صحیح است؟

(۱) کمک به بیکربنات سدیم در تولید گاز کربنیک

(۲) تعدیل pH برای انعقاد گلوتون

(۳) کمک برای بهبود طعم بیسکویت

۵۰ - کدام یک از ترکیبات فلاونوئیدی در تغییر رنگ گلابی و هلپس از پوست‌گیری مهم است؟

(۱) کلروژنیک اسید (Chlorogenic Acid)

(۲) هیدروکسی سینانمیک اسید (Hydroxy cinanemic Acid)

(۳) گالیک اسید (Gallic Acid)

(۴) پاراکوماریک اسید (Para coumaric Acid)

۵۱ - برای جلوگیری از نرمی بافت میوه‌جات در عمل بلانچینگ (Blanching) از کدام ماده شیمیایی زیر استفاده می‌شود؟

(۴) ساکاروز ۲%

(۳) EDTA

(۲) کلوروکلسیم

(۱) نمک طعام ۲%

۵۲ - افزودن کدام یک از ترکیبات زیر به آرد گندم سبب به تأخیر افتادن بیاتی نان حاصله می‌گردد؟

(۴) پنتوزان‌ها

(۳) لولوز

(۲) دکسترون

(۱) مالتوز

۵۳ - در منحنی اکستنسوگرام EXTENSOGRAM کدام خمیر دارای کیفیت بهتری است؟

(۱) انرژی زیاد، قابلیت کشش کم، مقاومت به کشش زیاد، ضریب بالا

(۲) انرژی زیاد، قابلیت کشش زیاد، مقاومت به کشش کم، ضریب بالا

(۳) انرژی زیاد، ضریب کم، قابلیت کشش زیاد، مقاومت به کشش زیاد

(۴) ضریب کم، انرژی کم، قابلیت کشش زیاد، مقاومت به کشش زیاد

۵۴ - در تهیه خمیر کراکر برای بهبود بافت و پوک شدن آن از کدام روش استفاده می‌شود؟

(۲) تزریق گاز ازت به داخل خمیر

(۱) هوا دادن خمیر

(۴) استفاده از مخمر یا مواد شیمیایی

(۳) استفاده از سخنگ یا خمیر مایه

- ۵۵ - بحرانی‌ترین مرحله در تولید ماکارونی کدام است؟
- (۱) اکسترود کردن (۲) خشک کردن (۳) اختلاط (۴) ورز دادن
- ۵۶ - اضافه کردن آرد سویا به آرد گندم در تهیه خمیر، فعالیت کدام آنزیم بهبود کیفیت خمیر را باعث می‌شود؟
- (۱) پروتئاز (۲) فیتاز (۳) لیپوکسی زناز (۴) لیپاز
- ۵۷ - افزایش فعالیت آلفا آمیلاز طی تولید مالت جو در 20°C پس از چند روز به حد اکثر می‌رسد؟
- (۱) ۷ (۲) ۵ (۳) ۸ (۴) ۳
- ۵۸ - عامل کاهش دهنده هکتولیتر گندم کدام است؟
- (۱) گردبودن دانه (۲) صاف و مسطح بودن سطح دانه (۳) دانه‌های شکسته (۴) پودر و پوسته
- ۵۹ - در تولید آرد جهت پاک‌سازی مغز گندم از سبوس و دانه‌بندی آن از کدام دستگاه استفاده می‌شود؟
- TRIEUR (۴) BRAN FINISHER (۳) PURIFIER (۲) PLANSIFTER (۱)
- ۶۰ - ترکیبات اصلی مورد استفاده در پورد پخت خیلی سریع DOUBL ACTING BAKING POWDER کدام است؟
- (۱) سدیم آلومینیم فسفات - منوکلسیم فسفات، بی‌کربنات سدیم (۲) گلوکولدلتالاکتون، بی‌کربنات سدیم
(۳) پتاسیم هیدروژن تارتارات، بی‌کربنات سدیم (۴) سدیم آلومینیوم فسفات، بی‌کربنات سدیم
- ۶۱ - عامل ترک خوردن بیسکویت کدام است؟
- (۱) سرد کردن در شرایط نامناسب (۲) افزایش شکر مصرفی (۳) استفاده از قند اینورت
- ۶۲ - فرآورده‌های خمیری (Pasta) مثل انواع ماکارونی از چه نوع آردی تهیه می‌شود؟
- (۱) آرد سمولینا (۲) آرد سه‌صفر (۳) آرد سبوس‌دار (۴) آرد مغزدانه
- ۶۳ - فارینوگراف دستگاهی است که به وسیله آن:
- (۱) مقدار گلوتن آرد اندازه‌گیری می‌شود. (۲) درجه استخراج آرد را اندازه‌گیری می‌کند.
(۳) مقاومت خمیر در مقابل زدن را تعیین می‌کند.
- ۶۴ - از بین کربوهیدرات‌های زیر کدامیک می‌تواند نقش مهمی در جلوگیری از بیان شدن نان داشته باشد؟
- (۱) پنتوزان‌ها (۲) آمیلوز (۳) ساکاروز (۴) مالتوز
- ۶۵ - در فرآیند تخمیر آرد عواملی که در افزایش تولید گاز به وسیله مخمر مؤثرند کدام گزینه است؟
- (۱) اضافه کردن نمک طعام (۲) افزودن درصد بالای مخمر بیش از حد استاندارد (۳) درجه حرارت بالای اپتیموم
- ۶۶ - درخشندگی و برآقی پوسته نان در اثر کدامیک از ترکیبات زیر به وجود می‌آید؟
- (۱) دکسترنین (۲) دکستروز (۳) گلوتن (۴) مالتوز
- ۶۷ - در صورت قوی بودن بیش از حد لازم آرد برای تعدیل آن جهت تولید کراکر کدام روش مناسب نیست؟
- (۱) لسیتین به میزان ۰.۰۵ درصد به خمیر اضافه شود. (۲) مقدار بیشتری از آرد در مرحله اول تهیه تخمیر به کار رود.
(۳) تمام آب مصرفی در مرحله اول تخفیر به کار رود. (۴) نصف از آرد با بقیه اجزاء فرمول در مرحله اول وارد مخلوط کن شود.

۶۸ - کاهش حجم کیک به کدام عامل مربوط نمی‌شود؟

- (۱) کمبود یا عدم امولسیفایر در فرمول
- (۲) کمی مقدار بیکینگ پودر
- (۳) طولانی شدن زمان مخلوط کردن خمیر
- (۴) عدم تناسب مقدار شکر و آرد

۶۹ - برای جلوگیری از کاهش pH ماکارونی طی عمل خشک کردن چه باید کرد؟

- (۱) استفاده از ترکیبات شیمیایی که مانع رشد مخمرها می‌شوند.

(۲) افزایش حرارت در مرحله اول خشک کردن برای نابود کردن مخمرها

(۳) ممانعت از فعالیت مخمرها ضمن رعایت سایر شرایط

(۴) افزایش فشار قالب پرس برای نابود کردن مخمرها

۷۰ - برای افزایش قابلیت اتساع خمیر بیسکویت کدام روش بی‌اثر است؟

- (۱) استفاده از گلوتون غیرفعال
- (۲) کاربرد آنزیمهای پروثولیتیک

(۳) استفاده از دی‌اکسید گوگرد به میزان ۰.۲ درصد

۷۱ - برای اصطلاح Middlings کدام عبارت صحیح تر است؟

(۱) ذرات درشت‌تر از سمولینا

(۲) ذراتی که اندازه آن‌ها حدود ۱۵۰ میکرون است.

(۳) ذراتی که اندازه آن‌ها حدود ۱۰۰ میکرون است.

(۴) ذرات اندوسپرم که اندازه آن‌ها بین سمولینا و آرد ناتوابی است.

۷۲ - جو مورد استفاده در مالت‌سازی بایستی دارای خصوصیات ویژه‌ای باشد. گزینه نادرست کدام است؟

(۱) دارا بودن پروتئین زیاد و نشاسته کم

(۲) ظرفیت انرژی زیاد برای جوانه‌زن، همراه با فعالیت آنزیمی کافی

(۳) ظرفیت تولید حداقل مقدار عصاره را داشته باشد.

(۴) کم بودن مقدار پوسته و نشاسته زیا

۷۳ - در تهیه نان برنج از کدام‌یک از ترکیبات زیر به عنوان جایگزین گلوتون استفاده می‌شود؟

(۱) هیدروکسی پروپیل متیل سلولز

(۲) نشاسته از قبل ژلاتینیزه شده

(۳) پنتوزان

۷۴ - کدام‌یک از آردهای زیر برای تهیه بیسکویت و ویفر مناسب است؟

(۱) آرد حاصله از گندم دوروم

(۲) آرد تهیه شده از گندم‌های ضعیف و کم پروتئین

(۳) سمولینا

۷۵ - کدام‌یک از ترکیبات زیر به عنوان سفیدکننده آرد گندم استفاده می‌شود؟

(۱) آنیدرید سولفور و H_2O_2

(۲) پراکسیدهیدرژن $\text{Na}_2\text{S}_2\text{O}_5$

(۳) دی‌اکسید کلر ClO_2

۷۶ - استفاده از سیستم خلا در دستگاه‌های مخلوطکن و اکسترو در ماکارونی برای چیست؟

(۱) جلوگیری از تغییرات اکسیدانیو در انر حضور اکسیزن

(۲) خروج حباب‌های هوای محبوس شده در بافت خمیر و استحکام آن

(۳) خروج اکسیزن از لایلای بافت خمیر و جلوگیری از تخمیر آن

(۴) تسريع در رشته‌ای شدن خمیر

۷۷ - هنگام اضافه کردن آب به آرد گندم برای تهیه خمیر کدام مورد اتفاق می‌افتد؟

- ۱) گلوتنین و گلیادین پیوند تشکیل داده ساختمان خطی بیدا می‌کنند.
- ۲) گلوتن دو برابر وزن خود آب جذب کرده و شبکه خطی گلوتنی را می‌سازد.
- ۳) گلوتنین و گلیادین پیوند تشکیل داده و ساختمان سه‌بعدی شبکه گلوتن را می‌سازند.
- ۴) نشاسته یک سوم وزن خود آب جذب کرده و ژلاتینه می‌شود.

۷۸ - عامل اصلی چسبندگی خمیر کدام است؟

- ۱) بالا بودن نشاسته
- ۲) پایین بودن ویسکوزیته خمیر
- ۳) پایین بودن نشاسته
- ۴) آسیبدیدگی طی فرآیند آردسازی

۷۹ - افزودن کدام‌یک از ترکیبات زیر به آرد سبب به تأخیر افتادن بیاتی نان می‌گردد؟

- ۱) مالتوز
- ۲) پنتوزان‌ها
- ۳) دکستروز
- ۴) لولوز

۸۰ - در بیسکویت سازی استفاده از کدام‌یک از موارد زیر موجب کاهش چسبندگی خمیر می‌شود؟

- ۱) پودر آب پنیر
- ۲) پودر شیرخشک
- ۳) پودر سفید تخمرغ
- ۴) آرد سویا

۸۱ - کدام‌یک زیر برای از بین بردن حشرات گندم مورد استفاده قرار می‌گیرد؟

- ۱) انтолتر (entoleter)
- ۲) تریور (trieur)
- ۳) رتو - پکتور (rato - pactor)
- ۴) اشعه UX

۸۲ - کدام‌یک از گزینه‌های ذیل در رابطه با آرد سمولینا صحیح است؟

- ۱) ذراتی که نمی‌توانند از میان الک بگذرند.
- ۲) ذرات سبکی که به وسیله جریان هوا به بالا برده می‌شوند.
- ۳) اندوسپرمی که به شکل ذرات درشت خالص و یا آغشته به سبوس و جوانه است و از سیستم خردکننده به دست می‌آید.
- ۴) اندوسپرمی که از سیستم خردکننده حاصل می‌شود و ذراتی درشت‌تر از آرد می‌باشد.

۸۳ - در تهیه خمیر نان استفاده از اسکوربیک اسیدی برای چه منظور است؟

- ۱) گلوتن را تقویت می‌کند و در نتیجه قدرت نگهداری گاز بهبود می‌یابد و حجم قرص نان بزرگ‌تر می‌شود.
- ۲) زمان رسیدن خمیر را کوتاه‌تر می‌کند.
- ۳) به دلیل داشتن اثرات آنتی‌اسیدانی رنگ نان حاصله را بهتر می‌کند.
- ۴) به رشد و نمو و تکثیر میکروارگانیسم‌های مسئول تخمیر کمک کرده و طعم و مزه نان را بهتر می‌کند.

۸۴ - کدام‌یک از آردهای زیر برای تهیه بیسکویت مناسب است؟

- ۱) آرد تهیه شده از گندم دانه سخت زمستانه
- ۲) آرد تهیه شده از گندم قوی
- ۳) آرد تهیه شده از گندم دوروم
- ۴) آرد تهیه شده از گندم دوروم

۸۵ - برای تخمین بازدهی گندم برای تولید آرد، کدام گزینه موجه‌تر است؟

- ۱) وزن هکتولیتر
- ۲) مقدار خاکستر
- ۳) شکل دانه
- ۴) راویولی

۸۶ - گونه گندم نرم قرمز زمستانه برای تولید فرآورده مناسب‌تر است؟

- ۱) بیسکویت
- ۲) نان‌های حجیم
- ۳) ماکارونی
- ۴) ارزیابی کمی و کیفی گلوتن
- ۵) ارزیابی مقدار مواد معدنی

۸۷ - آزمون سدیمانتسیون بر روی آرد به چه منظور صورت می‌گیرد؟

- ۱) ارزیابی کیفی گلوتن
- ۲) ارزیابی کمی و کیفی گلوتن
- ۳) ارزیابی کمی و کیفی گلوتن

- ۸۸ - کدام گونه گندم دارای گلوتن بیشتری است؟
- (۱) نرم بهاره
 - (۲) قرمز پاییزه
- ۸۹ - پنتوزان در کدام قسمت دانه گندم قرار داشته و نقش آن ها چیست؟
- (۱) آندوسپریم، خوارک مخمر
 - (۲) دیواره سلولی آندوسپریم ، تأخیر در بیاتی
 - (۳) پوسته - طعم و رنگ
- ۹۰ - فعالیت پروتئولیتیک در دانه گندم موجب کدام نقص می شود؟
- (۱) بالارفتن خاصیت الاستیسیته خمیر
 - (۲) کاهش قابلیت نگهداری گاز
 - (۳) تضعیف شبکه گلوتن
 - (۴) افزایش قابلیت نگهداری گاز
- ۹۱ - برای جداسازی ناخالصی های گندم کدام روش مناسب است؟
- (۱) هر سه مورد
 - (۲) استفاده از مغناطیس و الک
 - (۳) شستشو با آب
- ۹۲ - هدف از آسیاب کردن دانه گندم کدام است؟
- (۱) جدا کردن پوسته، جوانه و سبوس از دانه گندم
 - (۲) تبدیل قسمت های گوناگون دانه به ذرات ریز به اندازه موردنظر
 - (۳) جدا کردن پوسته و جوانه از آندوسپریم و تبدیل آندوسپریم به ذرات با اندازه دلخواه
 - (۴) خرد کردن دانه و تبدیل آن به آرد
- ۹۳ - عوامل مهم مؤثر بر مشروط کردن دانه گندم عبارتند از:
- (۱) دما، رطوبت نسبی، رطوبت اولیه گندم و رطوبت گندم مشروط شده
 - (۲) سختی دانه، دمای عمل، اختلاف رطوبت دانه قبل و بعد از انجام عمل
 - (۳) زمان، رطوبت نسبی
 - (۴) شکل دانه، اندازه دانه، دما
- ۹۴ - بیکربنات سدیم و O.T. برای کدام روش مشروط کردن مناسب تر است؟
- (۱) هیچ کدام
 - (۲) مشروط کردن سرد
 - (۳) مشروط کردن گرم
- ۹۵ - مقدار خاکستر در کدام نوع آرد کمتر است؟
- (۱) آرد معمولی ۰.۹ تا ۱.۴
 - (۲) آرد ستاره ۰.۹ تا ۰.۶
 - (۳) آرد قنادی ۰.۳
- ۹۶ - اهمیت اندازه ذرات آرد به کدام دلیل است؟
- (۱) هر سه مورد
 - (۲) سرعت آماده سازی خمیر
 - (۳) آسیب نشاسته
 - (۴) جذب آب
- ۹۷ - از دستگاه فالینگ نامبر برای کدام منظور استفاده می شود؟
- (۱) میزان فعالیت آنزیم آلفا آمیلاز
 - (۲) میزان فعالیت آنزیم ساکاروزنیک
 - (۳) میزان فعالیت آنزیم پروتئولیتیک
- ۹۸ - در دانه گندم جوانه زده فعالیت آنزیم آلفا آمیلاز چه تغییری می کند؟
- (۱) کاهش می یابد.
 - (۲) تغییر چندانی نمی کند.
 - (۳) افزایش می یابد.
 - (۴) هیچ کدام
- ۹۹ - برای ارزیابی ویژگی ژلاتینه شدن نشاسته از کدام مورد استفاده می شود؟
- (۱) فالینگ نامبر
 - (۲) آمیلوگراف
 - (۳) اکسنسو گراف
- ۱۰۰ - آسیدیته آرد تازه و سالم تا چه حد است؟
- (۱) کمتر از ۲۰ mg
 - (۲) بیشتر از ۲۰ mg
 - (۳) حدود ۱۰۰ mg
 - (۴) بیش از ۱۰۰ mg

- ۱۰۱ - عدد پلشنک تابعی از و آرد است.
- (۱) اندازه ذرات آرد و گلوتن (۲) کمیت و کیفیت گلوتن
- ۱۰۲ - برای ارزیابی کیفیت گلوتن کدام آزمون ضروری نیست؟
- (۱) مقاومت کشش (۲) کشش
- ۱۰۳ - برای اندازه‌گیری قابلیت کشش خمیر از کدام دستگاه استفاده می‌شود؟
- (۱) فارینوگراف (۲) والوریمتر
- ۱۰۴ - منظور از گلوتن سیال کدام است?
- (۱) گلوتن ضعیف (۲) گلوتن قوی
- ۱۰۵ - قابلیت نگهداری گاز گلوتن توسط کدام دستگاه ارزیابی می‌شود؟
- (۱) تریکلوگراف (۲) اکستنسوگراف
- ۱۰۶ - میزان جذب آب نشاسته و گلوتن به ترتیب چقدر است؟
- (۱) به مقدار مساوی (۲) سه و یک سوم برابر
- ۱۰۷ - اثر دما بر روی شبکه گلوتن خمیر کدام است؟
- (۱) انبساط شبکه (۲) تثبیت شبکه
- ۱۰۸ - کدام آنزیم توسط مخمر نانوایی سنتز نمی‌شود؟
- (۱) زیماز (۲) فیتاز
- ۱۰۹ - مقدار عامل تخمیرکننده در تهیه خمیرنان به چه عواملی بستگی دارد؟
- (۱) نوع عامل تخمیرکننده (۲) دمای تخمیر
- ۱۱۰ - اثر سختی آب بر روی خمیرنان کدام است؟
- (۱) استحکام شبکه گلوتن (۲) تأخیر در عمل تخمیر
- ۱۱۱ - در مورد نقش چربی‌ها در فرمول تهیه خمیرنان کدام مورد نادرست است؟
- (۱) تسریع در فساد نان (۲) بهبود حجم وزنی بافت نان (۳) افزایش الاستیسیته گلوتن (۴) تأخیر در بیاتی نان حاصل
- ۱۱۲ - در صورت استفاده از آرد ضعیفتر کدام روش تهیه خمیر مناسب‌تر است؟
- (۱) روش یک مرحله‌ای (۲) روش مکانیکی عمل‌آوری (۳) روش شیمیایی عمل‌آوری (۴) روش دو مرحله‌ای
- ۱۱۳ - pH مناسب برای تخمیر خمیر نان کدام است?
- (۱) ۵ - ۶ (۲) ۴ - ۵ (۳) ۴ (۴) ۷
- ۱۱۴ - اندازه‌گیری فعالیت کدام آنزیم در سنجش سمولینا مناسب‌تر است؟
- (۱) آلفاامیلاز (۲) لیپوامیداز (۳) پروتئاز (۴) لیپاز
- ۱۱۵ - در صورت استفاده از آرد گندم قوی در فرمول کیک کدام گزینه نادرست است؟
- (۱) بافت کیک سفت می‌شود. (۲) مقدار شکر مصرفی زیاد می‌شود. (۳) بافت کیک نرم می‌شود.
- ۱۱۶ - در صورت استفاده از پودر کاکائو در فرمول کیک کدام ماده باید افزایش یابد؟
- (۱) آب (۲) روغن (۳) شکر (۴) آرد

۱۱۷ - در مورد تولید مالت در جو کدام عبارت نادرست است؟

- (۱) هر چه پروتئین جو بیشتر باشد برای مالت‌سازی نامناسب‌تر است.
- (۲) میزان ازت جو با عصاره دهی آن رابطه معکوس دارد.
- (۳) هر چه میزان جو بیشتر باشد عصاره دهی آن بیشتر است.
- (۴) مواره ۱ و ۲

۱۱۸ - منتظر از Middlings کدام است؟

- (۱) حد بین سمولینا و آرد
 - (۲) ذرات بزرگ‌تر از سمولینا
 - (۳) ذرات کوچک‌تر از آرد
 - (۴) ذرات اندوسپرم در هر اندازه
- ۱۱۹ - سمولینا، عبارت است از:
- (۱) ذرات درشت اندوسپرم
 - (۲) ذرات آرد بدون سبوس
 - (۳) ذرات آرد با سبوس
 - (۴) ذرات آرد همراه جوانه

۱۲۰ - هدف از گنجانیدن Scratch Rolls در سیستم آسیاب‌های غلتکی کدام است؟

- (۱) جدا کردن جوانه از اندوسپرم
- (۲) جداسازی اندوسپرم از پوسته
- (۳) جدا کردن پوسته و جوانه
- (۴) هیچ کدام

۱۲۱ - درصد استخراج آرد بیانگر کدام مورد است؟

- (۱) میزان بازدهی آرد گندم
- (۲) مقدار خاکستر آرد
- (۳) هر سه مورد
- (۴) مقدار فیر و پوسته

۱۲۲ - آرد با درصد استخراج بالا دارای است.

- (۱) اسیدفتیک و خاکستر بیشتری است.
- (۲) دارای اندازه ذرات ریزتری است.
- (۳) دارای روشن روشن‌تری است.
- (۴) هیچ کدام

۱۲۳ - طی نگهداری آرد تغییر در کدام ماده برای کیفیت آن مطلوب است؟

- (۱) پیوندهای دی‌سولفیدی
- (۲) چربی
- (۳) فعالیت آنزیمی
- (۴) هر سه مورد

۱۲۴ - گلوتون کدام قسمت از دانه گندم از کیفیت بالاتری برخوردار است؟

- (۱) پوسته
- (۲) جوانه
- (۳) مغزدانه
- (۴) اندوسپرم

۱۲۵ - واحدهای تشکیل‌دهنده پنتوزان‌ها کدام‌اند؟

- (۱) پلیمرهایی از آرابینوز و گزیلوز.
- (۲) پلیمرهایی از گلوكز و گزیلوز

۱۲۶ - در تولید کدام نان از خمیر سرکش استفاده می‌شود؟

- (۱) بربی
- (۲) سنگ

۱۲۷ - کدام گندم در گروه تراپلوفید قرار دارد؟

- (۱) SPELT WHEAT
- (۲) SHORT WHEAT
- (۳) CLUB WHEAT
- (۴) DURUM WHEAT

۱۲۸ - اثر افزودن روغن در مقادیر کمتر از ۵ درصد در خمیر نان کدام است؟

- (۱) افزایش جذب آب
- (۲) کاهش جذب آب

۱۲۹ - وقتی دمای گندم در سیلوها بالا می‌رود مناسب‌ترین اقدام کدام است؟

- (۱) تزیریق هوای خنک به داخل کندو
- (۲) ضدعفونی گندم

۱۳۰ - عامل بالابرنده هکتولیتو گندم کدام است؟

- (۱) بالابودن رطوبت دانه در مقادیر بیشتر از ۱۶ درصد

۱۳۱ - پایین بودن رطوبت دانه در مقادیر کمتر از ۱۰ درصد

- (۴) درصد دانه‌های دراز و لاغر قابل توجه باشد.

۱۳۲ - پودر و پوسته همراه دانه باشد.

- ۱۳۱ - در اضافه نمودن آرد سویا به آرد گندم، فعالیت کدام آنزیم بهبود کیفیت آرد را باعث می‌گردد؟
 ۱) پروتئاز ۲) فیتاز ۳) لیپوکسی زنان ۴) لیپاز
- ۱۳۲ - کدام یک از انواع آرد برای تولید بیسکویت مناسب‌تر است؟
 ۱) آرد حاصل از گندم نرم ۲) آرد حاصل از گندم سخت ۳) آرد حاصل از گندم نیمه‌سخت ۴) آرد حاصل از گندم دئوروم
- ۱۳۳ - در فرآیند آسیا کردن گندم در سیستم‌های غلتکی کاهش رطوبت چند درصد است؟
 ۱) ۰.۵ - ۱ ۲) ۱ - ۲.۵ ۳) ۲.۵ - ۴ ۴) ۳ - ۴
- ۱۳۴ - کدام عبارت در رابطه با آسیاب‌کردن یا بوجاری دانه گندم صحیح است؟
 ۱) با افزایش اندازه دانه میزان استحصال آرد افزایش می‌یابد.
 ۲) با کاهش اندازه دانه تمیز کردن یا بوجاری راحت‌تر صورت می‌پذیرد.
 ۳) با افزایش اندازه دانه میزان استحصال آرد کاهش می‌یابد.
 ۴) با افزایش اندازه دانه جداسازی اندوسپرم از پوسته یا سبوس راحت‌تر صورت می‌پذیرد.
- ۱۳۵ - در تولید نان روش اصلاح کیفیت خمیرهای ضعیف کدام است؟
 ۱) استفاده از آب گرم برای تهیه خمیر ۲) کوتاه ساختن زمان مخلوط کردن
 ۳) عدم استفاده از خمیر ترش ۴) کاهش میزان خمیر مایه
- ۱۳۶ - مشکل اساسی در تولید گلوتن به روش مارتین کدام است؟
 ۱) مصرف کم نمک ۲) مصرف بیش از حد نمک ۳) تولید گلوتن نامرغوب
- ۱۳۷ - نقش غلتک‌های نرم‌کننده زیر در تکنولوژی تولید آرد گندم چیست؟
 ۱) یکنواخت ساختن اندازه ذرات اندوسپرم ۲) جدا کردن جوانه از اندوسپرم
 ۳) تبدیل ذرات زیر به ذرات نرم ۴) جدا کردن پوسته از اندوسپرم
- ۱۳۸ - به منظور اصلاح آرد گندم، از کدام ترکیب به عنوان احیاکننده استفاده می‌شود؟
 ۱) آزویی کربوماید ۲) آل - اسکوربیک اسید ۳) آل - سیستئین ۴) سیستین
- ۱۳۹ - مشکل ناشی از به کار بودن آرد قوی در تولید یک اسفنجی کدام است؟
 ۱) عملکرد نامطلوب دستگاه کیک ریز ۲) افتلاط و کاهش راندمان تولید
 ۳) افزایش زمان اخلاق و روغن مصرفی
- ۱۴۰ - در تولید گلوکز مایع از نشاسته گندم خنک‌سازی شربت پس از خنثی‌سازی با کدام هدف انجام می‌پذیرد؟
 ۱) متوقف ساختن هیدرولیز ۲) جلوگیری از کاراملیزاسیون
 ۳) رسوب پروتئین و سایر ناخالصی‌ها ۴) کنترل کف
- ۱۴۱ - خمیر کدام یک از محصولات زیر از نوع Batter است؟
 ۱) بیسکویت ۲) کراکر ۳) کیک ۴) نان
- ۱۴۲ - درجه حرارت ژلاتیه شدن نشاسته در کدام یک از انواع آرد‌های زیر کمتر می‌باشد؟
 ۱) برنج ۲) چاودار ۳) ذرت ۴) گندم
- ۱۴۳ - مکانیزم اثر نمک بر کیفیت خمیر چگونه است؟
 ۱) صرفأ بر طعم و مزه خمیر نان مؤثر است.
 ۲) مانند سپرین بارها همان قرار می‌گیرد و خمیر را سفت می‌کند.
 ۳) مانند یک احیاکننده، باعث نرم شدن خمیر می‌گردد.
 ۴) یک اکسیدکننده‌ی قوی بوده، مقاومت خمیر را افزایش می‌دهد.

پاسخ سؤالات تکنولوژی غلات

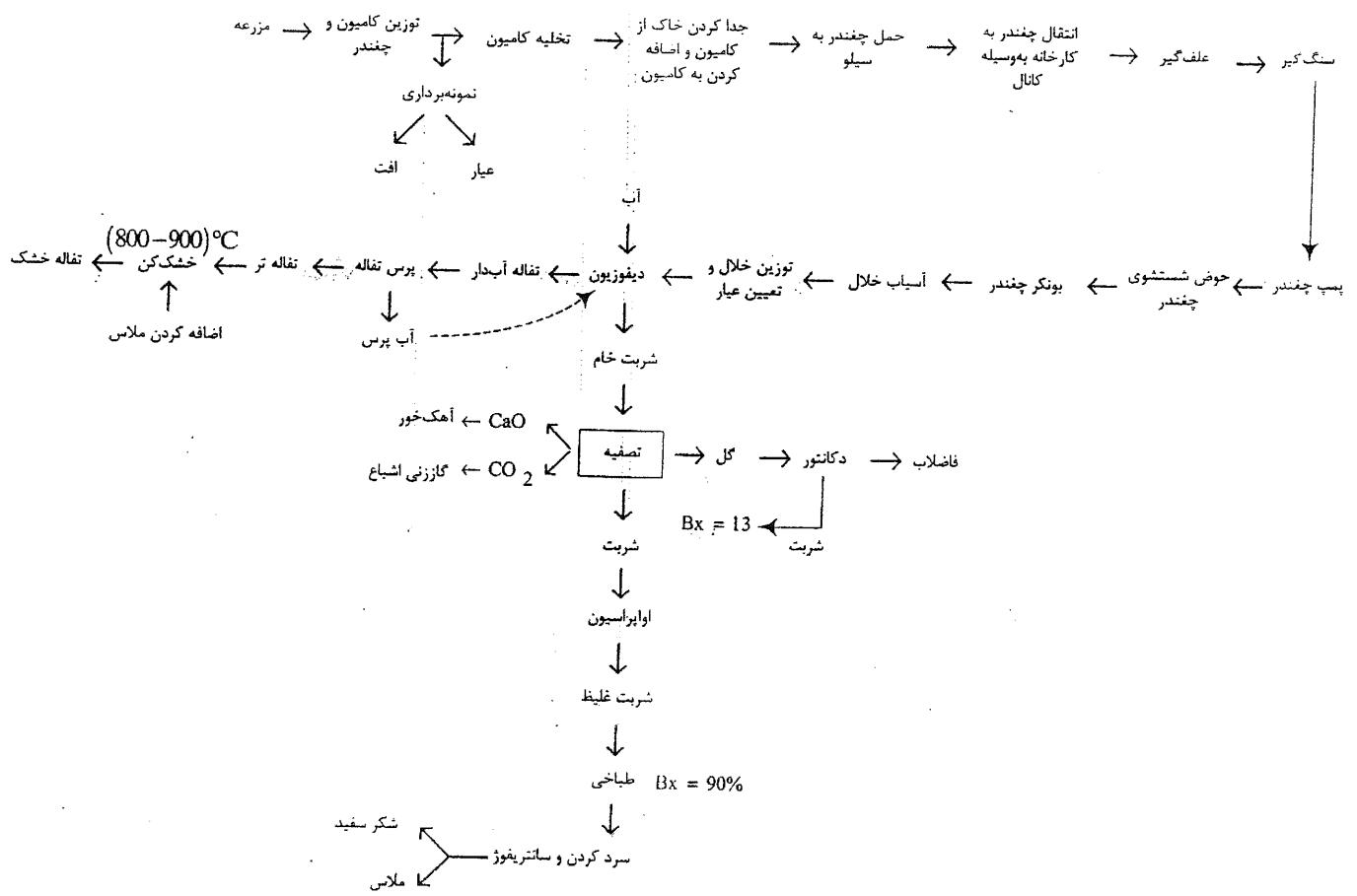
شماره تست	گزینه صحیح	شماره تست	گزینه صحیح	شماره تست	گزینه صحیح
۲	-۶۹	۲	-۳۵	۲	-۱
۱	-۷۰	۱	-۳۶	۴	-۲
۴	-۷۱	۲	-۳۷	۴	-۳
۱	-۷۲	۲	-۳۸	۱	-۴
۲	-۷۳	۳	-۳۹	۲	-۵
۲	-۷۴	۱	-۴۰	۱	-۶
۳	-۷۵	۴	-۴۱	۴	-۷
۲	-۷۶	۳	-۴۲	۴	-۸
۳	-۷۷	۴	-۴۳	۱	-۹
۴	-۷۸	۳	-۴۴	۱	-۱۰
۲	-۷۹	۴	-۴۵	۴	-۱۱
۱	-۸۰	۳	-۴۶	۲	-۱۲
۱	-۸۱	۲	-۴۷	۱	-۱۳
۳	-۸۲	۴	-۴۸	۴	-۱۴
۱	-۸۳	۴	-۴۹	۳	-۱۵
۴	-۸۴	۱	-۵۰	۳	-۱۶
۴	-۸۵	۱	-۵۱	۱	-۱۷
۱	-۸۶	۴	-۵۲	۲	-۱۸
۱	-۸۷	۲	-۵۳	۴	-۱۹
۲	-۸۸	۳	-۵۴	۳	-۲۰
۳	-۸۹	۲	-۵۵	۴	-۲۱
۱	-۹۰	۳	-۵۶	۱	-۲۲
۴	-۹۱	۲	-۵۷	۱	-۲۳
۲	-۹۲	۱	-۵۸	۱	-۲۴
۱	-۹۳	۲	-۵۹	۳	-۲۵
۱	-۹۴	۳	-۶۰	۲	-۲۶
۴	-۹۵	۱	-۶۱	۴	-۲۷
۴	-۹۶	۱	-۶۲	۴	-۲۸
۱	-۹۷	۲	-۶۳	۲	-۲۹
۴	-۹۸	۱	-۶۴	۴	-۳۰
۳	-۹۹	۴	-۶۵	۴	-۳۱
۱	-۱۰۰	۱	-۶۶	۴	-۳۲
۲	-۱۰۱	۴	-۶۷	۲	-۳۳
۴	-۱۰۲	۴	-۶۸	۲	-۳۴

شماره تست	گزینه صحیح
۲	-۱۳۷
۳	-۱۳۸
۴	-۱۳۹
۲	-۱۴۰
۴	-۱۴۱
۲	-۱۴۲
۲	-۱۴۳

شماره تست	گزینه صحیح
۳	-۱۰۳
۴	-۱۰۴
۱	-۱۰۵
۳	-۱۰۶
۴	-۱۰۷
۲	-۱۰۸
۴	-۱۰۹
۴	-۱۱۰
۱	-۱۱۱
۴	-۱۱۲
۱	-۱۱۳
۲	-۱۱۴
۴	-۱۱۵
۱	-۱۱۶
۳	-۱۱۷
۱	-۱۱۸
۱	-۱۱۹
۲	-۱۲۰
۴	-۱۲۱
۱	-۱۲۲
۴	-۱۲۳
۳	-۱۲۴
۱	-۱۲۵
۲	-۱۲۶
۱	-۱۲۷
۳	-۱۲۸
۲	-۱۲۹
۲	-۱۳۰
۳	-۱۳۱
۱	-۱۳۲
۲	-۱۳۳
۱	-۱۳۴
۲	-۱۳۵
۳	-۱۳۶

فصل پنجم

تکنولوژی قند



چغندرقند^۱ گیاهی است دوساله که از گونه بتاولگاریس^۲ می‌باشد. در سال اول در ریشه خود ساکاراز ذخیره می‌کند و در سال دوم بذر می‌دهد. ریشه یا همان غده چغندرقند که قند در آن ذخیره می‌شود دارای بخش‌های زیر می‌باشد:

۱- طوقه^۳: قسمت بالای چغندرقند که برگ‌ها از آن جا رشد می‌کنند و ریشه^۴ جانبی ندارند.

این قسمت کمترین قند را دارد و مواد غیرقندی آن بالاست. به همین دلیل آن را حتماً جدا می‌کنند.

۲- گردن چغندر که بعد از سر^۵ قرار می‌گیرد.

۳- تنہ اصلی چغندر یا ریشه^۶: که ۹۹-۱۰۰ درصد ساکاراز در این قسمت قرار دارد.

۴- دم^۷: این قسمت دارای ریشه‌های فرعی می‌باشد که وظیفه آن‌ها رساندن آب و املح به چغندر است.

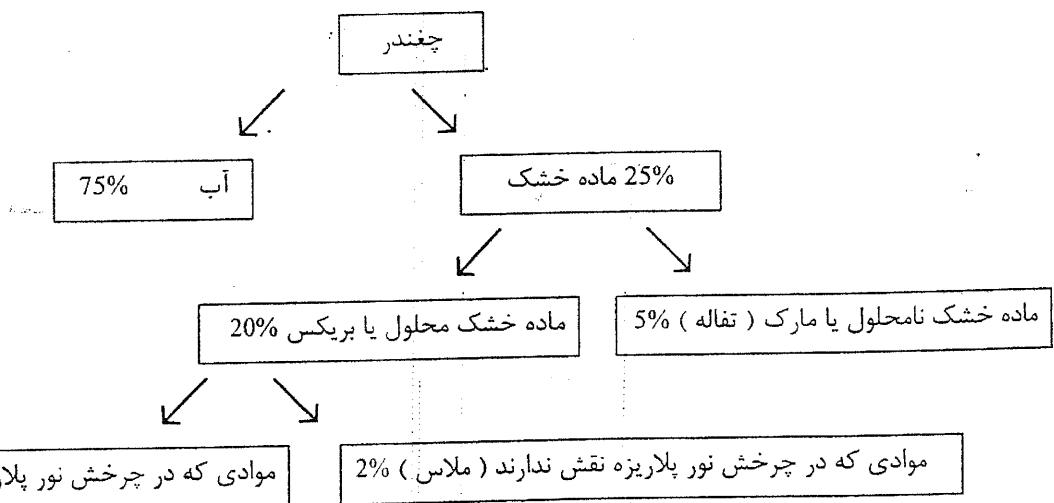
به طور کلی ۳۵ درصد شکر تولیدی در جهان از چغندرقند و ۶۵ درصد آن از نیشکر است.

چغندرقند را در ایران معمولاً از اواسط اسفند تا اوخر فروردین ماه کشت می‌کنند و از اواسط مهرماه برداشت می‌کنند. پس از برداشت، طوقه، دم و برگ‌ها را قطع نموده و ریشه‌ها را به کارخانه حمل می‌کنند علت قطع طوقه و دم میزان ناخالصی بالای موجود در این قسمت‌ها و قند کم آن‌ها می‌باشد.

چغندر قند دو نوع بذر دارد:

۱- بذر مولتی ژرم: که از هر بذر چند ریشه تولید می‌کند و نیاز به وجین کردن دارد.

۲- بذر مونوژرم: که از آن فقط یک ریشه تولید می‌شود و تیازی به وجین کردن ندارد.



چغندر حدود ۷۵ درصد آب و ۲۵ درصد ماده خشک دارد که خود این ماده خشک به دو بخش محلول که ۲۰ درصد است و با رفراکтомتر تعیین می‌شود و غیر محلول که به آن مارک یا تفاله گفته می‌شود تقسیم می‌شود.

1.Suger beet

2.Beta Vulgaris

3. Crown

4. Scalp

5. root

6. tail

• مارک^۱ یا تفاله شامل لیگنین، سلولز، پکتین و پنتوزان است.

ماده خشک محلول یا همان بریکس چفندر خود شامل دو بخش است:

۱- بخش غیرقندی: یعنی موادی که ملاس را تشکیل می‌دهد و شامل ۲ درصد کل^۲ ماده خشک می‌باشد.

۲- بخش قندی: یا موادی که در چرخش نور پلاریزه شرکت دارند و با پلاریمتر^۳ تعیین می‌شوند و عیار چفندر نامیده می‌شود.

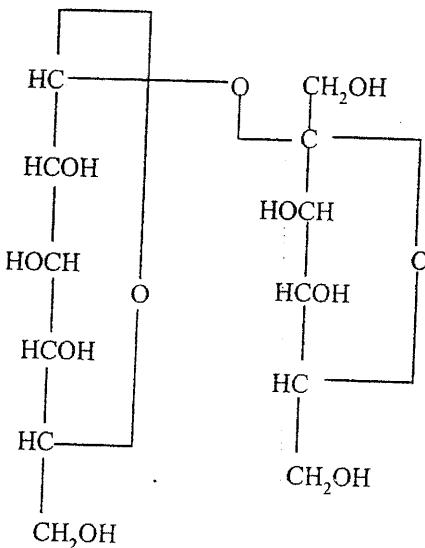
در صنعت قند فقط به ساکارز قند اطلاق می‌شود و سایر ترکیبات حتی کربوهیدرات‌های دیگر نیز غیرقندی فرض می‌شوند.

ساکارز: ساکارید تشکیل شده از یک مولکول گلوکز و یک مولکول فروکتوز است که اتصال بین آن‌ها از نوع (۲ → ۱) می‌باشد.

در مولکول ساکارز، گلوکز به فرم پیرانوز یا حلقه شش گوش و فروکتوز به فرم فورانوز یا حلقه پنج گوش وجود دارد. به این سبب ساختمان

ساکارز به صورت آلفا د - گلوکوپیرانوزیل، بتا - د - فروکتو فورانوزید خواهد بود.

به سبب درگیر بودن گروه‌های عامل در هر دو قند (عامل آلدئیدی گلوکز و عامل کتونی فروکتوز) ساکارز یک قند غیر احیا کننده است.



فرمول فیشر (fisher)

شکر یا ساکارز با فرمول شیمیایی $C_{12}H_{22}O_{11}$ جز محدود مواد شیمیایی است که در طبیعت می‌توان آن را به طور خالص تهیه کرد.

خواص فیزیکی ساکارز:

ساکارز به خوبی در آب حل می‌شود. حلایت ساکارز در آب به دما وابسته است و با افزایش درجه حرارت حلایت آن افزایش می‌یابد. همچنین وجود یون‌ها و ناخالصی‌ها حلایت ساکارز در آب را افزایش می‌دهند.

فعالیت نوری ساکارز:

ساکارز در ساختمان خود دارای کربن نامتقارن^۱ است. بنابراین وقتی محلول محتوی ساکارز در مسیر نورپلاریزه^۲ (نور تک شعاع) قرار می‌گیرد، آن را منحرف می‌سازد و جهت انحراف به سمت راست (+) است. از آنجایی که میزان انحراف نور پلاریزه در پلاریمتر به غلظت ساکارز بستگی دارد بنابراین از این خاصیت در اندازه‌گیری قند ساکارز استفاده می‌شود در این مورد از فرمول زیر استفاده می‌شود:

$$[\alpha]_t^l = \frac{\alpha}{L.C} \times 100 \left(\frac{\text{درجه} \times \text{سانتی متر مکعب}}{\text{گرم} \times \text{دسی متر}} \right)$$

α : میزان انحراف نورپلاریزه (زاویه چرخش)

C: غلظت ماده فعال نوری بر حسب گرم در 100 سانتی متر مکعب

λ : طول موج نوری که آزمایش در آن انجام می‌گیرد.

t: درجه حرارت

L: طول لوله دستگاه پلاریتمتر بر حسب دسی متر

طرز کار دستگاه پلاریمتر جهت سنجش میزان ساکارز:

دستگاه پلاریمتر مورد استفاده در کارخانه‌های قند، نوع خاصی است که ساکاریمتر نامیده می‌شود.

به 26 گرم نمونه چغندر که به صورت خلال است یا به فرم ذرات ریز خمیر مانند درآمده، 177 سانتی متر مکعب محلول رقیق زلال کننده (استات سرب رقیق) اضافه می‌کنند، علت استفاده از 177 سانتی متر مکعب این است که 5 درصد چغندر مواد نامحلول (مارک) است. بنابراین 1.2 گرم از 26 گرم چغندر قند را مارک آن تشکیل می‌دهد

$$\text{گرم} = 26 - 1.2 = 24.8$$

از آنجایی که وزن مخصوص چغندر 1.06 است با استفاده از رابطه زیر نتیجه می‌شود که حجم 24.8 گرم چغندر برابر 23 سی سی است.

$$\rho = \frac{m}{V}$$

$$1.06 = \frac{24.8}{V} = 23 \text{ cc}$$

بعد از همزن و صاف کردن، درصد قند (پلاریزاسیون) آن در دستگاه ساکاریمتر مشخص می‌شود. در ضمن بعد از افزودن 177cc استات سرب قلیایی یا سولفات آلومینیوم یا سولفات مس حجم به دست آمده به 200 سانتی متر مکعب (177cc + 23cc) می‌رسد. چون مبنای اندازه‌گیری دستگاه ساکاریمتر 26 گرم نمونه در 100 سانتی متر مکعب است. لذا عدد خوانده شده در ساکاریمتر در عدد 2 ضرب می‌شود تا درصد قند چغندر به دست آید.

نکته: مواد قندی و غیرقندی دیگری نیز در چغندر قند وجود دارند که دارای خاصیت انحراف نور پلاریزه می‌باشند که به آنها قند کاذب

۱- معمولاً از کربن نامتقارن، کربنی است که چهار اتصال آن به اتم‌ها یا مولکول‌های متفاوتی باشد.

۲- نور معمولی در تمام جهات پراکنده می‌شود اگر در مسیر آن منشور نیکل (نوعی کریستال کلسیم) قرار داده شود، نور تک شعاعی یا نور پلاریزه تبدیل می‌شود که در این حالت تنها در یک جهت حرکت می‌کند.

گفته می شود زیرا سبب بروز خطا در اندازه گیری ساکارز می شوند مثل رافینوز و اسیدهای آمینه

نکته: اگر همه ساکارز به قند انورت تبدیل شود پلاریمتر عدد ۳۳- را نشان می دهد.

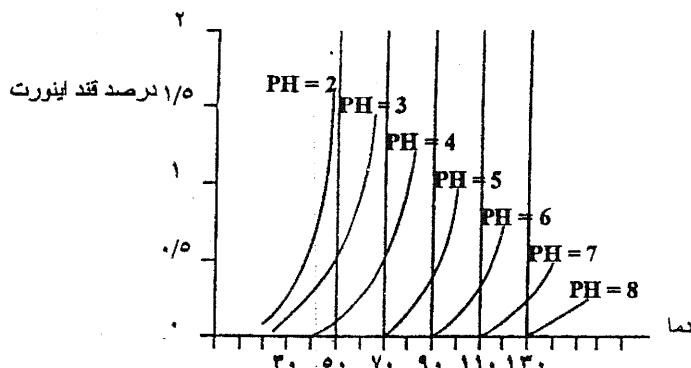
ویسکوزیته^۱ محلول محتوی ساکارز:

با افزایش غلظت ساکارز یا به طور کلی افزایش درصد مواد خشک محلول (بریکس) در یک شربت، ویسکوزیته آن بیشتر می شود، از طرف دیگر کاهش درجه حرارت نیز موجب افزایش ویسکوزیته محلول ها می شود. بعضی ناخالصی ها مانند پکتین و بعضی یون ها، نیز ویسکوزیته محلول های قند، شربتها و پختها را بالا می برد. افزایش pH تا حدود ۱۱ بر ویسکوزیته محلول های محتوی ساکارز اثر چندانی ندارد. اما در pH بالاتر از ۱۱ ویسکوزیته آن محلول ها به مقدار زیاد افزایش می یابد. در صنعت تولید شکر یکی از موانع و عوامل محدود کشندۀ کریستالیزاسیون و جداسازی ساکارز به صورت کریستال، ویسکوزیته محلول های محتوی ساکارز می باشد.

اثر عوامل مختلف بر روی ساکارز

(الف) اسید:

در صورت افزودن اسید به محلول ساکارز این ماده به گلوکز و فروکتوز (قند انورت) تجزیه می شود، گلوکز راست گردان (+) و فروکتوز چپ گردان (-) نور پلاریزه هستند اما برآیند این دو قند چپ گردان نور پلاریزه است. به عبارت دیگر محلول قند انورت برخلاف ساکارز نور پلاریزه را به سمت چپ منحرف می سازد. این پدیده را انورسیون^۲ می گویند. هر چه دما و زمان بیشتر و pH کمتر باشد ساکارز بیشتری هیدرولیز می شود.



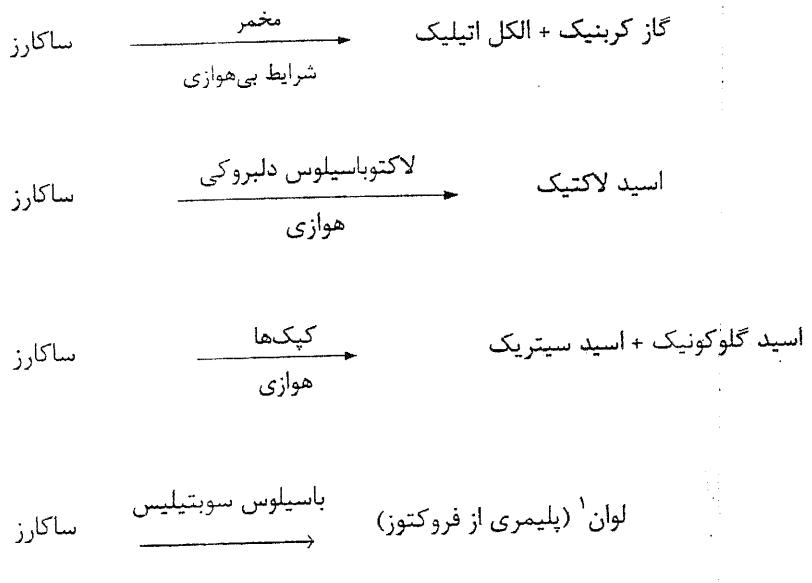
نکته: در کارخانه های قند برای تشخیص وجود قند در آب هایی که در دیگر بخار استفاده می شود و همچنین اندازه گیری قند انورت از تست مولیش استفاده می کنند.

(ب) قلیا:

ساکارز نسبت به شرایط قلیایی مقاوم است. اما در اثر قلیایی خیلی شدید هم ساکارز هیدرولیز می شود.

ج) عوامل میکروبی:

اغلب باکتری‌ها و مخمرها و کپک‌ها در صورتی که شرایط فعالیتشان مساعد شود قادرند بعد از تجزیه ساکارز مواد مختلفی را بوجود آورند برای مثال:



د) آنزیم انورتاز: آنزیم انورتاز که مهم‌ترین آنزیم در صنعت قند است در حرارت ۷۵ درجه سانتی‌گراد غیرفعال می‌شود (این دما، همان دمای اولیه در مراحل استخراج قند از خلال چغندر قند در دیفوزیون می‌باشد).

آنزیم انورتاز توسط میکروارگانیسم‌هایی که ضمن نگهداری چغندر در سیلو یا روی آن رشد می‌کنند ایجاد شده و موجب ضایعات قندی می‌شود. البته اگر در مرحله استخراج قند در دیفوزیون، دما در قسمت‌هایی از دستگاه کمتر از حد لازم باشد احتمال فعالیت این آنزیم وجود دارد و در نتیجه باعث افزایش ضایعات قندی می‌شود.

فعالیت این آنزیم در چغندر قند سالم کم است ولی در چغندری که رطوبت از دست داده و یا دارای پوسیدگی باشد و یا برای مدت طولانی در سیلو نگهداری شود افزایش می‌یابد.

نکته: فعالیت آنزیم انورتاز در نیشکر بیشتر از چغندر قند می‌باشد.

هـ فلزات قلیایی خاکی:

ساکارز با ترکیبات مربوط به عناصر قلیایی خاکی مانند کلسیم، باریم^۱، استرانسیم^۲ و کنش داده و ایجاد ساکارات می‌کند. ساکارات به سه نوع: ساکارات مونوکلسیک^۳ (حالت محلول) ساکارات دی‌کلسیک^۴ (تا حد محلول) و ساکارات تری‌کلسیک^۵ (نامحلول) در آب می‌باشد. که تشکیل تری‌ساکارات کلسیم در صنعت قند (در هنگام قندگیری از ملاس) مطلوب می‌باشد.

تحویل چغندر قند به کارخانه:

بعد از برداشت چغندر قند آن را توسط کامیون و سایر وسایل نقلیه به کارخانه منتقل می‌کنند این عمل هر چه سریع‌تر انجام شود بهتر است. به هنگام تحویل گرفتن چغندر قند، کارخانه چند وظیفه دارد:

۱- تعیین وزن خالص چغندر قند در هر محموله

۲- عیار سنجی

۳- تعیین قیمت

کارخانجات قند در گذشته چغندر را بر مبنای وزن می‌خریدند. اما سال‌ها است که این روش منسخ شده و چغندر بر مبنای قند موجود در آن خریداری می‌شود. برای این منظور باید عیار چغندر خریداری شده را تعیین نمود. درصد قند چغندر خریداری شده از رابطه زیر مشخص می‌گردد.

$$S = W \times S$$

(عیار) درصد قند چغندر × وزن چغندر = مقدار شکر خریداری شده

از آنجایی که تمام محموله وارد شده به کارخانه، چغندر نبوده و همراه با آن موادی مثل (خاک، کلخ، سنگ...) که در مجموع به آن‌ها افت گفته می‌شود نیز همراه چغندر وارد می‌گردد، بنابراین برای محاسبه میزان چغندر واقعی موجود در یک محموله باید افت آن تعیین شود.

نکته: به طور کلی ناخالصی‌های همراه چغندر نباید بیش از ۵ درصد باشد.

تعیین افت چغندر توسط قسمت عیار سنجی کارخانه انجام می‌شود.

از روش‌های زیر جهت تعیین افت استفاده می‌شود:

۱- افت نظری: که از طریق چشمی میزان خاک و برگ محموله را تخمین می‌زنند.

۲- وزن نمونه‌ای از چغندر همراه با خاک را محاسبه کرده (M_1) چغندر را شسته و سپس وزن می‌کنیم (M_2) و از تفاضل این دو درصد افت را محاسبه می‌کنیم.

$$\frac{M_1 - M_2}{M_1} \times 100 = \text{درصد افت}$$

جهت این امر باید از بار کامیون نمونه‌برداری شود که این عمل به طریقه دستی یا با استفاده از دستگاه سوند (روپرو)^۶ و یا روش نمونه‌برداری با بیلچه مکانیکی از روی نوار ترانسپورت انجام می‌گیرد.

• نمونه‌برداری با دست از این جهت که فقط از سطح کامیون انجام می‌شود قابل قبول نیست.

- 1. Barium
- 2. Strontium
- 3. Monolim Sucrose
- 4. Dilime Sucrose
- 5. Trilime Sucrose
- 6. Rupro

- دستگاه روپرو استوانه توخالی است که انتهای آن مجهز به دریچه می‌باشد. هنگام نمونه‌برداری چغندر داخل روپرو قرار گرفته و دریچه بسته می‌شود. با وجود این که از تمام سطوح نمونه‌برداری می‌کند ولی به مقدار زیادی به چغندر آسیب می‌زند.
 - نمونه‌برداری از روی نوار ترانسپورت بهترین روش است زیرا آسیبی به چغندرها وارد نمی‌کند.
 - پس از نمونه‌برداری، میزان افت چغندرها و در مرحله بعد عیار آن‌ها تعیین می‌شود. پس از تعیین عیار چغندرقند و ضرب کردن عیار در چغندر خریداری شده می‌توان مقدار کل قند خریداری شده را تعیین نمود.
- عيار:**

قند یک نمونه ۱۵ درصد است یعنی در ۱۰۰ گرم نمونه ۱۵ گرم ساکارز داریم. (این موضوع با پلاریمتر تعیین می‌گردد)

درجه خلوص^۱ (کوسیان):

از ۱۰۰ گرم ماده خشک چه میزان آن قند است.

$$Q = \frac{POL}{Bx}$$

$$\frac{\text{درصد قند ساکارز (پلاریزاسیون)}}{\text{درصد ماده خشک محلول}} \times 100 = \text{درجہ خلوص}$$

(رافینوز، گلوکز، فروکتوز و ...) غیرقند+قند (ساکارز) = ماده خشک محصول $Bx = pol + ns$

اندازه‌گیری درصد قند (پلاریزاسیون) یک شربت، معیار مناسبی جهت ارزش یک محلول قندی نمی‌باشد زیرا درصد قند کاملاً وابسته به مقدار آب شربت است که بسیار متغیر می‌باشد بنابراین به جای درصد قند از درجه خلوص استفاده می‌شود که تحت تأثیر مقدار آب شربت نیست به عبارت دیگر در کارخانه‌های قند آن‌چه بسیار اهمیت دارد، نسبت ساکارز به کل ماده خشک محلول (بریکس) می‌باشد، چنین نسبتی که درجه خلوص نامیده می‌شود وضعیت ساکارز و ناخالصی‌های موجود در شربت را بهتر نشان می‌دهد. زیرا ارزش واقعی یک شربت بستگی به مقدار ساکارزی دارد که می‌توان از آن جداسازی نمود.

وقتی ناخالصی‌های موجود در شربتی بالا باشد یعنی درجه خلوص شربت پایین آید، این ناخالصی‌ها سبب افزایش حلایت ساکارز می‌شوند و به این ترتیب فرآیند تهیه قند دچار مشکل می‌شود.

به طور خلاصه این که تنها به صرف بالا بودن درصد قند یک شربت نمی‌توان آن را بهتر از شربت دیگر دانست و در این رابطه حتماً باید درجه خلوص ارزیابی شود اما از آن‌جا که اندازه‌گیری قند ساکارز با پلاریمتر بسیار ساده و سریع است بنابراین در کارخانجات قند استفاده از آن بسیار رایج می‌باشد و معمولاً پلاریزاسیون را معادل درصد قند می‌گیرند. (توجه شود که برخی ترکیبات غیرقندی سبب انحراف بیشتر پلاریمتر می‌شوند اما عموماً از آن‌ها صرف نظر می‌کنیم)

درصد قند محاسبه شده را به صورت درجه خلوص ظاهری^۲ بیان می‌کنند اما درجه خلوص واقعی^۳ با تعیین دقیق درصد قند و نیز درصد کل ماده خشک (نه فقط بریکس) اندازه‌گیری می‌شود.

$$\frac{\text{درصد پلاریزاسیون}}{\text{(BX) درصد ماده خشک محلول}} \times 100 = \text{درجہ خلوص ظاهری}$$

$$\text{درصد دقیق ساکارز} = \frac{\text{درجه خلوص واقعی}}{\text{کل ماده خشک}} \times 100$$

برای خرید چغندر هر سال دولت یک قیمت پایه که بر مبنای عیار ۱۶ است را تعیین می‌کند سپس از محموله‌های وارد شده به کارخانه نمونه‌برداری نموده و عیارسنجی می‌نمایند و از طریق فرمول زیر، بهای پرداختی به کشاورز تعیین می‌شود.

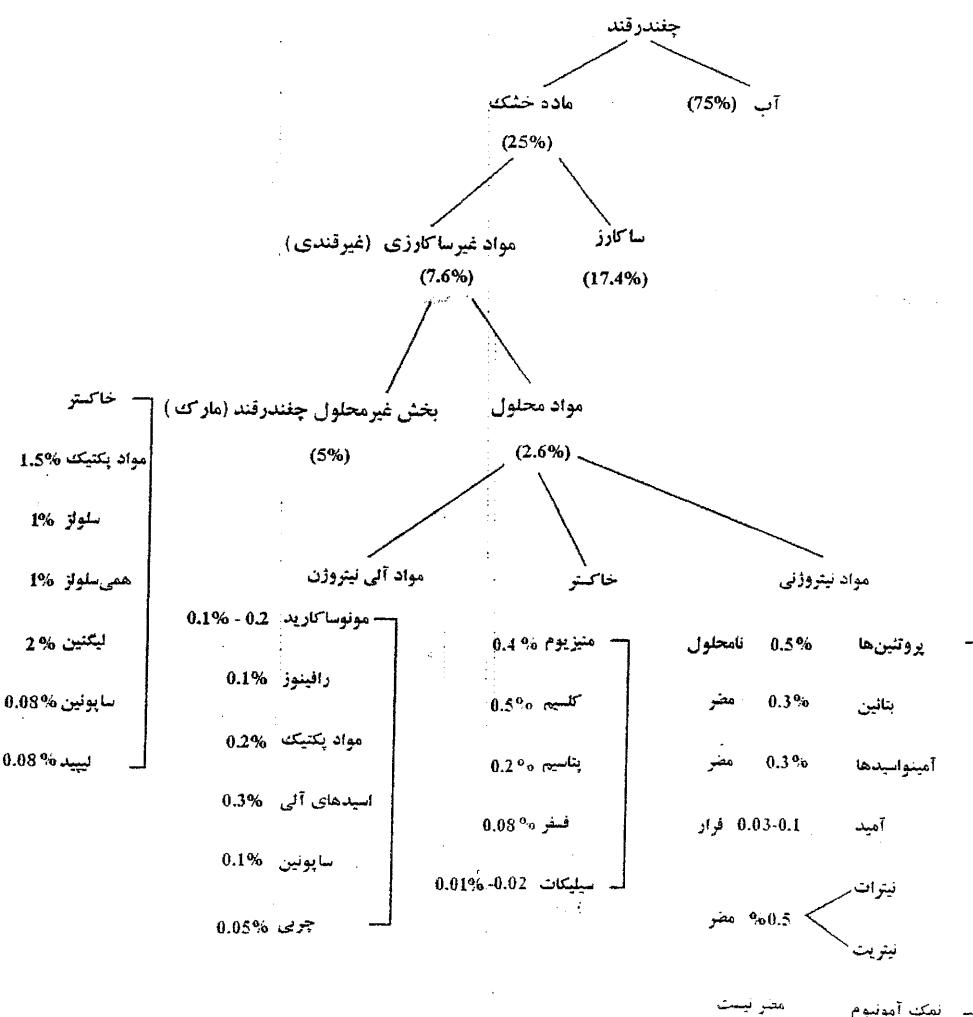
$$\text{بهای یک تن چغندر با عیار } P = \text{قیمت پایه} \times \frac{P-3}{13}$$

عیار مبنا را ۱۶ فرض می‌کنیم ولی چون در بهترین حالت نیز ۳ درصد ضایعات قندی در فرآیند داریم بنابراین از سه کم می‌کنیم.
* کارخانه‌ای ۱۰۰۰۰۰ تن چغندر خریداری نموده که ۵ درصد افت داشته و عیار آن ۱۷ تعیین شده است در صورتی که قیمت پایه ۲۰۰۰۰ ریال باشد هزینه مواد اولیه برای تولید شکر چقدر است.

$$\frac{M_1 - M_2}{M_1} \times 100 = \frac{100000 - M_2}{100000} \times \frac{5}{100} \Rightarrow M_2 = 95000$$

$$\text{وزن چغندر تحولی } T = 95000 \times \frac{17-3}{13} \times 20000 = 2046153846.15$$

حال که تا حدی با خصوصیات عمده‌ترین ماده در صنعت تولید شکر یعنی ساکارز آشنا شدیم به بررسی سایر مواد تشکیل‌دهنده چغندر قند می‌پردازیم:



توجه: تمام درصدها در جدول بالا نسبت به کل چغندر بیان شده است.

نکات مهم:

- ۱- عمده‌ترین ترکیبات چغندر قند آب و بعد از آن ساکارز و بعد مواد پکتیکی می‌باشد.
- ۲- عمده‌ترین ترکیب خاکستر، پتاسیم می‌باشد.
- ۳- عمده مواد پکتیکی در مارک و بقیه آن در مواد آلی بدون نیتروژن می‌باشد.
- ۴- ساپونین هم در مارک و هم در مواد آلی بدون نیتروژن وجود دارد.
- ۵- عمده‌ترین ماده نیتروژنی در چغندر قند پروتئین‌ها می‌باشند ولی عمده‌ترین ترکیب نیتروژنی مضر در چغندر قند بتائین می‌باشد.

- مواد محلول غیرساکارزی در چغندر قند:

۱- مواد غیرقدی بدون ازت:

شامل قند انورت، لیگنین^۱، آرابان، گالاكتان، اسیدهای آلی، ساپونین^۲ و لیپیدها می‌باشد.

۲- مواد قندی ازت‌دار:

شامل اسیدهای آمینه، مواد پروتئینی، بتائین^۳، کولین^۴، املاح آمونیوم، نیترات، مواد رنگی، ویتامین‌ها، اسانس‌ها، پورین، پریمیدین می‌باشد.

۳- مواد معدنی:

شامل کاتیون‌ها و آنیون‌ها می‌باشد.

مواد نامحلول غیرساکارزی در چغندر قند:

مارک:

مارک به بخش غیر محلول چغندر گفته می‌شود قسمت عمده مارک شامل سلولز و همی سلولز می‌باشد. هر کدام با مقدار تقریبی ۲۵٪ و مواد پکتیکی حدود ۴۰٪ و لیگنین تقریباً ۷-۲٪ کل مارک را تشکیل می‌دهند.

به طور متوسط مارک حدود ۴ تا ۵ درصد وزن چغندر قند را تشکیل می‌دهد.

همچنین مارک شامل مقادیر کمی پروتئین‌های غیرقابل حل، ساپونین و مواد معدنی (خاکستر) نیز می‌باشد.

در مراحل تولید شکر مواد رنگی مختلفی بوجود می‌آید که از جمله به مواد زیر می‌توان اشاره کرد:

1. Lignin
2. Saponin
3. Betaine
4. Choline

۱- ملانین^۱:

این مواد رنگی در اثر واکنش قهقهه‌ای شدن آنزیمی^۲ حاصل می‌شوند. معمولاً پس از پوش خوردن بافت چغندرقند و همچنین پس از خروج عصاره از چغندر، آنزیم‌های موجود در سلول‌های چغندر از جمله آنزیم پلی فنل اکسیداز^۳ آزاد می‌شود، این آنزیم می‌تواند بر ترکیبات فنل‌دار موجود در چغندر و عصاره چغندر تاثیر گذاشته و با اکسیداسیون آن‌ها ملانین ایجاد کند. برای این واکنش اکسیژن ضروری است. آنزیم‌های موجود در چغندرقند در $pH = 6-8$ بیشترین فعالیت را دارند و در اثر حرارت غیرفعال می‌شوند. رنگ تیره در شربت خام تا حدی مربوط به بوجود آمدن این رنگیزه‌ها در شربت می‌باشد. در کارخانه‌های قند در حد فاصل بین تبدیل چغندر به خلال تا حرارت و یون حلال و شربت در دیفوزیون، شرایط برای ایجاد این رنگیزه‌ها فراهم است. این مواد رنگی به طور کامل در تصفیه حذف می‌شوند گرچه در برخی موارد امکان بازگشت آن‌ها وجود دارد. استفاده از دی‌اکسید گوگرد موجب کاهش آن‌ها می‌شود.

۲- ملانوئیدین‌ها^۴:

این مواد رنگی حاصل از واکنش قهقهه‌ای شدن غیرآنزیمی^۵ (میلارد) می‌باشند. این واکنش بین قندهای احیاکننده و اسیدهای آمینه رخ می‌دهد. بنابراین تجزیه قند ساکارز در مراحل فرآیند که منجر به ایجاد قند انورت (احیاکننده) می‌شود در واقع می‌تواند مقدمه‌ای برای تولید این مواد باشد. مقدار این مواد رنگی در حرارت‌های بالا و در pH حدود ۶-۹ و در محیطی که مقدار آب کم باشد تشدید می‌شود. به همین دلیل بوجود آمدن آن‌ها در مرحله تغليظ شربت در اوپراتورها و در مراحله طبخی بیشتر است. در مرحله تصفیه قسمت عده ملانوئیدین‌ها جذب کربنات کلسیم شده و جداسازی می‌شوند. اما در مراحل تغليظ و طبخی بوجود می‌آیند. SO_2 از بروز این مواد رنگی جلوگیری کرده و رنگ را کاهش می‌دهد.

۳- کارامل‌ها^۶:

این ترکیبات در اثر حرارت دادن ساکارز در دمای بالا و به مدت زیاد حاصل می‌شوند. گرچه در مراحل تولید شکر سعی می‌شود که شرایط بهخصوص از نظر درجه حرارت به صورتی باشد که از بوجود آمدن کارامل جلوگیری شود. اما با این حال امکان بوجود آمدن آن‌ها در شربت‌های غلیظ و پختها وجود دارد. احتمال بوجود آمدن کارامل بدون حضور آب و در محلول‌های غلیظ بیشتر است. کاراملیزاسیون^۷ جز واکنش‌های قهقهه‌ای شدن غیرآنزیمی است.

۴- کمپلکس‌های رنگی حاصل از واکنش بین مواد فنل‌دار و آهن:

در بوجود آمدن این نوع ترکیبات رنگی حرارت دادن موثر می‌باشد، لذا به سمت مراحل پایانی تولید شکر مقدار آن‌ها در شربت‌ها و پختها افزایش می‌یابد.

1. melanins
2. Enzymatic browning
3. Polyphenoloxidase
4. Melanoidins
5. Nonenzymatic browning
6. Caramel
7. Caramelization

وضعیت حضور موادرنگی در مراحل مختلف تولید شکر

نوع ماده رنگی	مراحل فرآیند			
	ملاتین	ملاتونیدین	کاراملها	کمپلکس رنگی فنل و آهن
شربت حاصل از فشردن چغندرقند	+	-	-	-
شربت خام	+	+	-	-
شربت رقیق	-	+	-	+
شربت غلیظ	-	++	++	++
پختها	-	+++	++	+++

۲- تخلیه چغندرقند

بعد از تعیین افت و عیار، کامیون‌های محتوی چغندرقند به قسمت تخلیه می‌روند.

معمولی‌ترین روش برای تخلیه، استفاده از پل متحرکی است که بعد از قرار گرفتن وسیله نقلیه بر روی آن حرکت کرده و وسیله نقلیه را به صورت مورب در می‌آورد، در نتیجه چغندرها به درون قیف تخلیه می‌ریزند. در این قسمت با استفاده از الکها و یا صافی‌های مخصوص که حالت لرزشی دارند، بخش عمده خاک و خاشاک همراه چغندر از آن جدا شده و مجدداً به کامیون برگردانده می‌شود.

چغندرها بوسیله یک بالابرند و تسمه نقاله‌های خاصی در نقاط مختلف سیلو تخلیه می‌گردند. دستگاه تخلیه و تسمه نقاله‌های آن قابلیت جابه‌جایی دارند و بر حسب این‌که کار تخلیه در چه قسمتی از سیلو بخواهد انجام شود می‌توان آن‌ها را حرکت داد. قسمت انتهایی تسمه نقاله‌ای که چغندرها را به سیلو می‌ریزد از نظر ارتفاع ریزش چغندر در سیلو قابل تنظیم است زیرا اگر چغندرها از ارتفاع زیاد به درون سیلو سقوط کنند دچار آسیب می‌شوند. این روش را تخلیه خشک گویند.

نوع دیگر تخلیه، تخلیه به روش هیدرولیکی^۱ است که با استفاده از جریان شدید آب می‌باشد. البته روش مناسبی نیست. تخلیه هیدرولیکی در موارد استثنایی که مجبور باشیم محموله‌ای از چغندر را در قسمتی از سیلو تخلیه کنیم تا بدون نگهداری در سیلو به قسمت فرآیند انتقال یابد، قابل استفاده است.

برای مثال محموله‌ای از چغندرهای بیخ‌زده را می‌توان بیان کرد که قابلیت نگهداری ندارند. البته گاهی در این مورد از سیلوی موقت چغندر^۲ استفاده می‌شود. که محلی است در بالای کانال‌های حمل چغندر و چغندرها بعد از چند ساعت از آن‌جا به کanal ریخته می‌شوند تا به محل فرآیند انتقال یابند.

سیلو یا نگهداری چغندرقند

با توجه به دوره کوتاه برداشت و محدودیت ظرفیت کارخانه، کارخانه‌ها مجبور هستند چغندر مازاد دریافتی را نگهداری و به تدریج مصرف کنند.

سیلو کردن چغندر می تواند در دو مرحله انجام شود:

۱- در مزرعه به صورت توده های کوچک

۲- در کارخانه یا مراکز تحويل.

در مزرعه چغندرهای برداشت شده را به صورت توده های کوچک مخروطی جمع آوری نموده و روی آنها را با شاخ و برگ و برای جلوگیری از بخ زدگی با خاک می پوشانند اما در قسمت بالای تل خاک بخشی برای ورود هوای مورد نیاز جهت تنفس، آزاد گذاشته می شود. مدت نگهداری چغندر در مزرعه باید در حداقل ممکن باشد زیرا نگهداری طولانی چغندر می تواند سبب افزایش رافینوز گردد، همچنین در دو هفته اول پس از برداشت شدت تنفس خیلی بالاست که سبب ضایعات قندی می گردد. قرار گرفتن چغندر در برابر آفتاب سبب خروج آب و افت وزنی محصول می شود.

در کارخانه به منظور جلوگیری از ضایعات قندی و وزنی چغندرها را سیلو می کنند.

سیلوها را بر مبنای ارتفاع به چند دسته زیر تقسیم بندی می کنند:

الف) سیلوهای باریک: ارتفاع چغندر کمتر از ۲ متر و عرض یا طول سیلو حداثر ۱۲ متر

ب) سیلوهای پهن: ارتفاع چغندر بین ۲-۳ متر و عرض یا طول سیلو کمتر از ۶ برابر ارتفاع و شامل دو نوع زیر می باشد:

سیلوهایی که ارتفاع چغندر بین ۳-۵ متر است. این دسته از سیلوها به تهويه طبیعی نیاز دارند.

سیلوهایی که ارتفاع چغندر بیش از ۵ متر است. این دسته از سیلوها به تهويه اجباری نیاز دارند.

Tehويه در این سیلوها زمانی انجام می شود که اختلاف دمای توده چغندر با هوای خارج بیش از 2°C شود.

توزیع یکنواخت هوا بین چغندرها به یکدستی آنها وجود مواد خارجی مثل برگ و خاک بستگی دارد.

در صورتی که چغندرها خاک دار، کثیف و ریز و درشت باشند هوای لازم برای Tehويه در یک ساعت به ازای هر تن چغندر 40m^3 است ولی

اگر آنها تمیز و یک دست باشند هوای لازم حدود $20\text{m}^3 - 15$ است.

باید توجه شود که چغندرهای نارس و چغندرهای ریز تنفس زیادتری دارند پس موجب فساد می شوند بنابراین آنها را باید سریع مصرف کنیم.

فضای خالی داخل توده چغندر بایستی 40 درصد حجم سیلو باشد.

در هنگام سیلوگذاری با دو نوع افت مواجه خواهیم بود:

۱- افت وزنی: ناشی از تبخیر آب و تنفس (به دلیل مصرف قند) می باشد.

۲- افت قندی: که دلیل آن مصرف قند در هنگام تنفس است.

برای جلوگیری از افت در زمان سیلوگذاری :

۱- باید جلوی تبخیر را بگیریم

۲- جلوی مصرف و یا از دست رفتن ساکاراز از طریق تنفس را بگیریم.

سطح توده چغندر باید تا حد امکان صاف و هموار باشد تا مقدار سطح کل کمتر شده و تنفس و ضایعات قندی و از دست رفتن آب به حداقل برسد.

برای جلوگیری از تبخیر، روی توده چغندرها را با شیر آهک می پوشانیم تا نور آفتاب را منعکس نماید و نیز روی چغندرها آب می پاشیم اما این آب نباید به عمق توده نفوذ کند زیرا در این صورت تخمیر ایجاد می شود. گاهی نیز شیر آهک را کف سیلو می پاشند تا مانع فعالیت میکرووار گانیسم ها شود.

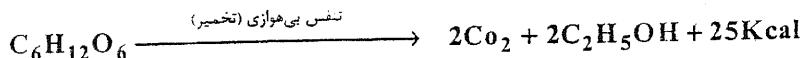
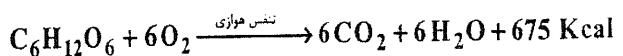
مناسب ترین رطوبت نسبی برای سیلوی چغندر بین $90-96$ درصد است.

رطوبت نسبی کمتر از ۹۰ درصد به سبب فعال شدن آنزیم انورتاز سبب افزایش ضایعات قندی می‌گردد. افزایش رطوبت به بیش از ۹۶ درصد سبب تشدید فعالیت باکتری‌ها می‌شود که خود منجر به ضایعات قندی می‌شود. رطوبت نسبی کمتر از ۷۵ درصد نیز سبب مرگ سلول‌های چغندر می‌شود.

مسئله دیگر اثر تنفس در چغندر است. چغندر قند هم مثل سایر گیاهان در برگ‌های خود عمل فتوسنتر را انجام می‌دهد.



چغندر در فرآیند تنفس، قند تولیدی را از دست می‌دهد که خود می‌تواند به دو طریقه هوایی و بی‌هوایی انجام شود. بنایراین بایستی تنفس را کند نماییم.



عوامل مؤثر بر سرعت تنفس

۱- دما:

با افزایش دما سرعت تنفس و میزان فعالیت انورتاز بیشتر می‌شود. اپتیمم دما برای نگهداری چغندر در سیلو 4°C -۲ است.

۲- سطح مخصوص:

$$\bullet \text{نسبت سطح به وزن را سطح مخصوص می‌گویند} \left(\frac{A}{W} \right)$$

چغندرهای ریزتر سطح مخصوص بیشتر و چغندرهای درشت‌تر سطح مخصوص کمتری دارند. هرچه سطح مخصوص بیشتر باشد، تنفس شدیدتر است. به همین دلیل همیشه باید چغندرهای درشت را سیلو نموده ولی چغندرهای ریز را سریع وارد خط تولید نموده و مصرف کرد.

۳- بیخ زده بودن محصول:

نقطه انجاماد چغندر سالم حدود 2.4°C - 4.1°C است. به طور کلی چغندرها را نباید در دمای زیر 1°C - نگهداری نمود. چغندرهای سالم ۰.۰۱۶ درصد در روز ضایعات قندی دارند اما چغندر منجمد و دیفاراست شده ۰.۱۲ درصد ضایعات قندی دارد.

۴- نحوه برگ زدن:

در صورتی که برگ زدن چغندر به طرز مطلوبی صورت نگیرد ضایعات قندی بالا می‌رود.

۵- کپک زدن:

به دلیل ترشح آنزیم توسط کپک‌ها، درصد قند چغندرهای کپک زده نسبت به چغندرهای سالم ۱.۵-۵.۳ درصد کمتر است. یوسیدگی چغندر همیشه از دم شروع می‌شود چون رطوبت کمتری دارد و سلول‌های آن جوان‌تر است. بزرگ‌ترین منبع آلدگی چغندر، برگ آن است.

جوانه به دلیل مصرف زیاد قند، بدترین اثر را در نگهداری چغندر دارد. رشد جوانه در کمتر از 3°C متوقف می‌شود.

۶- وجود خاک در سیلو:

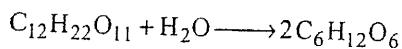
این عامل موجب نرسیدن هوا و در نتیجه، تنفس بی‌هوایی می‌شود. بنابراین چغندرها بایستی قبل از سیلوگذاری خاک‌گیری شوند.

۷- مقدار اکسیژن:

در سیلو مقدار مطلوب اکسیژن ۰.۷ درصد و CO_2 برابر ۱۵ درصد می‌باشد.

۸- رطوبت نسبی:

فعالیت آنزیم انورتاز با دما نسبت مستقیم و با رطوبت نسبی نسبت عکس دارد. از سوی دیگر جهت کاهش افت قند باید هیدرولیز ساکارز را کاهش یابد.



همچنین باید از فعالیت میکرووارگانیسم‌ها جلوگیری شود زیرا آن‌ها ساکارز را به قند انورت تبدیل می‌کنند.

نکته: کیفیت بالای چغندر به معنای عیار بالا، خاکستر پایین و قند انورت پایین می‌باشد.

نگهداری طولانی چغندر در سیلو سبب کاهش کمی و کیفی چغندر و افزایش ضایعات قندی می‌شود و نیز بایستی پس از شروع بهره‌برداری، کارخانه قند یکنواخت و بدون وقفه کار کند.

متوسط مدت نگهداری چغندر در سیلو نباید از ۳۰ روز بیشتر شود و چغندرهایی که زودتر وارد سیلو می‌شوند زودتر به خط تولید وارد شوند.

ضایعات قندی را با فرمول زیر محاسبه می‌کنیم:

$$\Delta S = S_1 - \left(\frac{m_2}{m_1} \times S_2 \right)$$

S_2 = عیار مصرفی

S_1 = عیار اولیه

ΔS = ضایعات قندی در سیلو

m_2 = وزن چغندر در هنگام مصرف

m_1 = وزن چغندر در هنگام خرید

از آن جایی که هدف کارخانه قند استحصال بیشترین شکر از واحد وزن چغندر است، پس باید مراقبت شود که چغندر در مزرعه و یا سیلو آسیب نبیند و از سوی دیگر تفاله و ملاس کمتری تولید گردد و کلیه عواملی که ملاس‌زا هستند، یعنی از کریستالیزاسیون ساکارز جلوگیری می‌کنند را کاهش داد.

* چغندرهایی که بیش از ۱۵ درصد گل و خاک چسبیده به سطح دارند قبل از سیلو کردن شستشو می‌شوند.

عواملی که بر روی کریستالیزاسیون ساکارز اثر متفق دارند شامل موارد زیر می‌باشد:

۱- قندانورت:

به مجموعه گلوكز و فروكتوز حاصل از هیدرولیز ساکارز، قند انورت گویند.
مقدار این مواد در قسمت سر و طوقه بیشتر است. مقدار قند انورت چندر به طور متوسط ۰.۱ درصد است که در چندرهای ایرانی ۰.۱۵ درصد می‌باشد.

در اثر نگهداری طولانی مدت چندر در سیلو و یا در چندرهای بخزده و فاسد و نیز بالا بودن بیش از حد دما و فعالیت میکروارگانیسم‌های مقدار قند انورت چندر افزایش می‌باید. نامناسب بودن pH نیز سبب افزایش قند انورت شربت می‌شود.
انورت برخلاف ساکارز در مقابل مقاوم و در مقابل قلیا حساس می‌باشد. اما چنان‌چه اسید قوی باشد قند انورت تبدیل به هیدروکسی متیل فورفورال می‌شود و چون این ترکیب هم ناپایدار است تبدیل به اسید لولیک و فرمیک می‌شود.
انورت در شرایط قلیایی تبدیل به اسید لاکتیک می‌شود. اسید لاکتیک در مراحل تصفیه با کلسیم ترکیب شده و تشکیل لاکتان کلسیم می‌دهد که ماده مذکور محلول می‌باشد و سختی شربت را افزایش می‌دهد.
همچنین می‌تواند با اسیدهای آمینه خصوصاً آسپارژین و گلوتامین تحت واکنش میلارد، رنگدانه‌های ملانوئیدینی تشکیل دهد.

نکته: مهم‌ترین وظیفه آهک خور دوم در کارخانه قند، حذف کردن قند انورت و عوامل تشکیل دهنده ملانوئیدین‌ها می‌باشد.

۲- رافینوز:

- رافینوز تری ساکاریدی است که مقدار آن در چندر قند ۰.۳ - ۰.۵ درصد ماده خشک می‌باشد. اما این قند در نیشکر وجود ندارد. در اثر نگهداری طولانی مدت چندر قند در سیلو مقدار رافینوز افزایش می‌باید.
 - رافینوز همانند ساکارز در برابر قلیایی و دمای بالا مقاوم می‌باشد و مانند ساکارز غیراحیاء کننده می‌باشد پس محلول فهلهینگ را احیاء نمی‌کند. چندری که بیش از حد آفتاب دیده مقدار رافینوز آن بالا می‌باشد.
 - رافینوز در الكل متیلیک محلول است اما ساکارز در این الكل محلول نمی‌باشد با استفاده از این خاصیت می‌توان ساکارز را از رافینوز جدا کرد.
 - رافینوز تمام مراحل کارخانه را طی نموده و قسمت اعظم آن وارد ملاس می‌شود.
 - رافینوز نورپلاریزه را ۱.۸۵ برابر ساکارز می‌چرخاند، چون همراه شکر درجه یک ممکن است رافینوز نیز وجود داشته باشد به همین علت پلاریمتر عدد بیش از ۱۰۰ را نشان می‌دهد. بنابراین رافینوز تحت عنوان قند کاذب در هنگام عیارسنجی عمل می‌کند.
 - هرچه مقدار رافینوز بیشتر باشد کریستالیزاسیون ساکارز کمتر می‌شود.
- رافینوز ویسکوزیته پخت سه را به شدت افزایش می‌دهد در نتیجه اولاً سرعت کریستالیزاسیون به علت ویسکوزیته زیاد کاهش می‌باید (زمان کریستالیزاسیون زیاد می‌شود) و ثانیاً ملاس نمی‌تواند به راحتی از شکر درجه ۳ جدا شود.
- در کارخانجاتی که قندگیری از ملاس دارند وجود رافینوز سبب می‌شود که پیوند بین ساکارز و آهک خوب صورت نگیرد.

۳- پکتین:

جزء مواد غیرقندی بدون ازت می‌باشد که بخش عمده دیواره سلولی گیاهی را مواد پکتیکی تشکیل می‌دهند.

مقدار مواد پکتیکی در چغندر به حدود ۰.۵-۱۰ درصد می‌رسد به طوری که پس از ساکاراز بالاترین درصد ماده خشک چغندر را شامل می‌شود.

۱/۳ کل مواد غیر قندی چغندر را مواد پکتیکی تشکیل می‌دهند.

در آهک خور اول پکتین تبدیل به کلوبیدی با بار منفی می‌شود اما کربنات کلسیم تشکیل شده در اشیاع I که دارای بار مثبت است جذب پکتین با بار منفی می‌شود این مرحله چندین بار تکرار شده و چندین لایه از پکتین و کربنات کلسیم بر روی هم تشکیل می‌شود در نتیجه کریستالهای کربنات کلسیم تشکیل شده سنگین‌تر شده و سرعت ترسیب گل در دکانتور را بالا می‌برد.

به طور کلی باید سعی شود، پکتین وارد تفاله نشود ولی اگر وارد شربت شد باید در مراحل تصفیه آن را جدا کرد. پکتین به اسید مقاوم است ولی به قلیایی و دمای بالا (شرایطی که هر دو در شربت موجود است) حساس می‌باشد. بنابراین قسمتی از پکتین در آهک خور I می‌شکند و از آن جایی که این مولکول‌های شکسته شده نمی‌توانند به صورت کلوبید با بار منفی درآیند، در شربت

باقي می‌مانند و در نتیجه:

- ۱- ویسکوزیته شربت بالا می‌رود در نتیجه سرعت رسوب‌گذاری گل در دکانتور کاهش می‌یابد و صاف کردن شربت را مشکل می‌سازد. قسمت عمده پکتین طی مراحل تصفیه جداسازی می‌شود و کمتر به مرحله طبخی می‌رسد.
- ۲- به دلیل این که پکتین یک ماده غیرقندی محسوب می‌شود و مواد غیرقندی حلالیت ساکاراز را افزایش می‌دهند، لذا از کریستالیزاسیون ساکاراز جلوگیری کرده و مقدار ملاس را افزایش می‌دهد.

نکته: سلولز و لیگنین به علت این که جز ترکیبات نامحلول هستند در کریستالیزاسیون ایجاد مشکل نمی‌کنند. یعنی ترکیبات ملاس زا نیستند.

نکته: آرابان، گالاکتان، آراینوز و گالاكتوز در آهکزنی برخلاف پکتین حذف نمی‌شوند و در ملاس جمع می‌شوند.

۴- ساپونین‌ها:

ساپونین‌ها ترکیباتی گلیکوزیدی هستند که در زیر پوست چغندر یافت می‌شوند و موجب محافظت ریشه چغندر در مقابل حمله میکروب‌ها می‌شوند.

ساپونین‌ها در اسیدها نامحلول هستند و به وسیله فلزات سنگین رسوب می‌کنند. همچنین آن‌ها کاهش کشش سطحی محلول‌ها محسوب شده و بنابراین از عوامل عمدۀ ایجاد‌کننده کف در شربت خام هستند. ترکیباتی به شدت ملاس‌زا هستند و مقدار آن‌ها در دم چغندر بسیار بالا می‌باشد.

مقدار این ترکیبات در چغندر قند حدود ۰.۱۴ درصد است که ۴۰ درصد این مقدار وارد شربت شده و بقیه در تفاله باقی می‌مانند. وقتی تصفیه با دقت انجام شود بیش از ۹۷ درصد ساپونین که حدود ۵۰۰-۱۰۰۰ PPM بر حسب ماده خشک استخراج شده در دیفوزیون می‌باشد را می‌توان حذف کرد.

چنانچه ساپونین مراحل مختلف را طی کرده و وارد ساختمان شکر می‌شود در این حال، اگر شکر در آب حل شده و به آن اسید اضافه شود، ساپونین به صورت نامحلول در آمده، منعقد شده و ایجاد رسوب کلوبیدی می‌کند. چنین پدیدهای ممکن است در نوشابه‌سازی و هنگام کاربرد اسید در فرمول نوشابه یا زدن گاز کربنیک به آن حادث شود که یک مسئله مشکل‌ساز در صنعت نوشابه‌سازی است.

- یکی از راههای حذف ساپونین جذب سطحی است. شربت غلیظ را از بستر حاوی گرانولهای کربن عبور می‌دهند. اغلب تبادل کننده‌های یونی^۱ ساپونین‌ها را به طور کامل حذف می‌کنند.

۵- اسیدهای آلی:

در سال‌های خشک و نیز با افزایش زمان نگهداری چندر در سیلو، مقدار اسیدهای آلی خصوصاً اسید لاتکیک و اسید سیتریک افزایش می‌یابد.

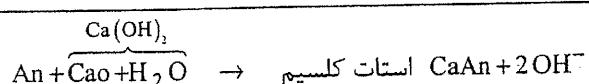
نمک‌های کلسیم بیشتر این اسیدها به سختی محلول هستند و بنابراین در فرآیند ایجاد رسوب می‌کنند. تنها نمک اسید لاتکیک محلول است و بقیه اغلب در آهک‌خور I حذف می‌شوند.

- نمک‌های اسید لاتکیک به صورت لاکتات کلسیم محلول بوده و بنابراین رسوب نکرده و به صورت شوره همراه شکر باقی می‌مانند و سختی شربت را افزایش می‌دهند.
- سیترات‌ها نیز عموماً به صورت رسوب در می‌آیند.
- نیترات‌ها اکثر اوقات تمام فرآیند را طی کرده و به صورت شوره همراه شکر باقی می‌مانند. یعنی ملاس‌زا هستند.

اسیدهای موجود در چغندر

- عمده‌ترین اسید چغندر قند اسید فسفریک می‌باشد که یک اسید معدنی است.
- بعد از اسید فسفریک اسید سیتریک دارای بیشترین مقدار است که یک اسید آلی می‌باشد پس عمده‌ترین اسید آلی چغندر قند همان اسید سیتریک می‌باشد.
- وقتی چغندر قند تبدیل به شربت می‌شود مقدار اسیدهای آلی افزایش می‌یابد.
- از اسیدهای آلی اسید اگزالیک، اسید سیتریک و اسید تارتاریک نمک‌های نامحلول تشکیل می‌دهند و در بین اسیدهای معدنی اسید سولفوریک و فسفریک نیز نمک‌های نامحلول ایجاد می‌کنند.

نکته: بسیاری از اسیدها به فرم نمک‌های سدیم و پتاسیم بوده مثل استات، لاکتات و سوکسینات که منبعی برای قلیایی طبیعی می‌باشند.



هیدروکسید پتاسیم: KOH

هیدروکسید سدیم: NaOH

KOH و NaOH حاصله را قلیائیت طبیعی چغندر قند می‌گویند زیرا منشا چغندری دارند.

هر چه قلیائیت طبیعی بالاتر، مصرف آهک در آهک‌خور بیشتر می‌شود.

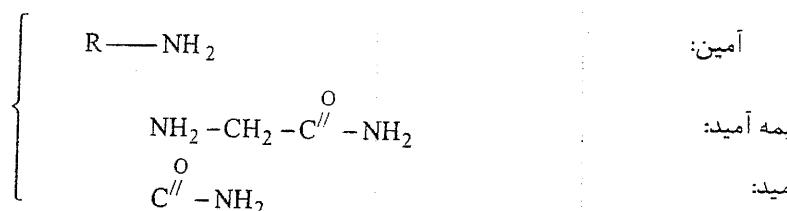
KOH و NaOH نقش مهمی در رسوب کلسیم از نمک‌های محلول آن در اشباع II در مرحله تصفیه را دارا می‌باشند.

نکته: اسیدهای آلی در چغندر قند نقش بافر را دارند. با توجه به این نکته که آب ورودی به دیفوزیون باید کمی اسیدی باشد تا استخراج قند بهتر صورت گیرد. آب با حالت کمی اسیدی با اسیدهای آلی طبیعی در چغندر قند ترکیب می‌شود و این اسیدهای آلی حالت اسیدی آب را خنثی می‌کنند.

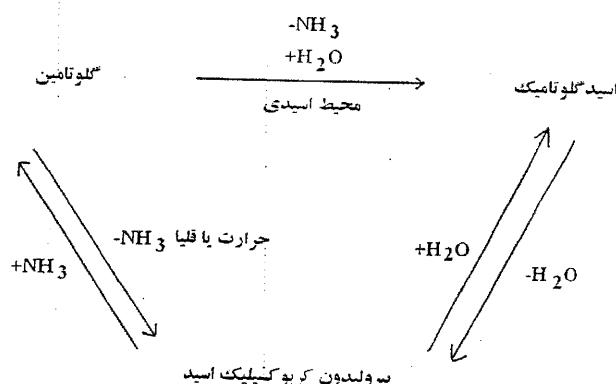
۶- اسیدهای آمینه:

مقدار اسیدهای آمینه در سال‌های خشک و نیز در اثر نگهداری طولانی مدت چغندر در سیلو افزایش می‌یابد. فراوان‌ترین اسیدآمینه در چغندر، اسید گلوتامیک است که می‌تواند در فرم آمیدی یعنی گلوتامین هم حضور داشته باشد.

• یادآوری:



• توجه:



همه اسیدهای آمینه به جز تیروزین و سیستین در آب محلول هستند اما لاح کلسیم آن‌ها نیز محلول است بنابراین این اسیدها کلیه مراحل کارخانه را طی نموده در ملاس جمع می‌شوند. اسیدهای آمینه همگی در محیط قلیایی محلول هستند. به این ترتیب در بین اسیدهای آمینه تنها تیروزین و سیستین به دلیل نامحلول بودن مضر و ملاس‌زا نیستند. اسیدهای آمینه را اصطلاحاً ازت مضره^۱ یا ازت مزاحم^۲ می‌نامند زیرا قسمت عده آن‌ها سبب افزایش ملاس می‌شوند و تنها مقدار بسیار کمی از آن‌ها رسوب نموده و جدا می‌شوند. بنابراین چغندری که میزان ازت مضره آن بالا باشد از نظر صنعتی کیفیت پایینی دارد. به طور کلی ترکیبات ازتدار چغندر مثل نیترات‌ها، بتائین، کولین، بازهای آلی پورین و پیریمیدین و اکثر آمینواسیدها که در مراحل تصفیه جدا نمی‌شوند را جز ازت مضره می‌نامند که ملاس زایی بالایی دارند. اما ازت موجود در پروتئین‌ها، آمیدها و ترکیبات آمونیوم جز ازت مضره نیست زیرا بخش زیادی از پروتئین‌ها در مراحل تصفیه جدا شده و قسمت زیادی از ازت آمیدها و ترکیبات آمونیومی در مراحل حرارت دادن شربت و در محیط قلیایی به صورت گاز آمونیاک خارج می‌شوند. از آن جایی که اسیدهای آمینه هم خاصیت اسیدی و هم خاصیت بازی دارند بنابراین شربت داخل دیفوزیون و شربت خام به دلیل وجود این ترکیبات حالت تامپونی دارند اما شربت رقیق به دلیل این که تصفیه شده و اسیدهای آمینه آن خارج شده است دارای این خاصیت نیست.

به جز گلیسین سایر اسیدهای آمینه از نظر نوری فعال هستند و بر روی پلاریمتر تأثیر می‌گذارند (بنابراین مثل رافینوز به صورت قند کاذب عمل می‌کنند) همچنین این ترکیبات می‌توانند با قند انورت ترکیب شده و رنگدانه‌های ملانوئیدینی را تشکیل دهند.

۷- پروتئین‌ها:

پروتئین‌ها ترکیباتی ملاس‌زا هستند که مثل پکتین در محلول قلیایی به صورت آئیون ظاهر می‌شوند، بنابراین در آهک‌خور I این کلوبیدهای دارای بار منفی، جذب کربنات کلسیم دارای بار مثبت می‌شوند و در مرحله اشباع نیز آهک اضافی با CaCO_3 تشکیل می‌دهد که موجب جذب کلیه کلوبیدها می‌گردد.

پروتئین‌ها باید وارد تفاله شده و وارد شربت نگردند و در صورت ورود به شربت شکسته نشوند زیرا پروتئین‌ها در صورت شکسته شدن، دیگر تشکیل کلوبیدی با بار منفی نمی‌دهند و در شربت مانده و مانع از کریستالیزاسیون می‌شوند.

• شکسته شدن پروتئین توسط قلیا، اسید غلیظ و درجه حرارت بالا صورت می‌گیرد.

۸- آمیدها:

میزان آمیدها در چند قند ۰.۲ درصد است. قسمت عمده آن‌ها شامل گلوتامین و تا حدودی آسپارژین می‌باشد.

• آمیدهایی مثل گلوتامین یا آسپارژین در محیط قلیایی یا در اثر حرارت دیدن، آمونیاک از دست داده و تبدیل به اسید پیرولیدون می‌شوند این واکنش در تصفیه قلیایی با شیر آهک رخ می‌دهد. اسید پیرولیدون با کلسیم ترکیب شده و باعث افزایش سختی شربت می‌شود مثل لاكتات کلسیم.

• آمیدهایی مثل گلوتامین در محیط اسیدی عامل آمیدی خود را از دست می‌دهند و با گرفتن آب تبدیل به اسید آمینه می‌شوند این واکنش نیز با آزاد شدن آمونیاک همراه است.

در کارخانجات قند آمیدهای موجود در شربت خام در مرحله تصفیه و مراحل بعد از آن تحت اثر شیر آهک و حرارت قرار می‌گیرد بنابراین تجزیه شده و ازت مربوط به آن به صورت گاز آمونیاک از شربت جدا شده و متصاعد می‌شود. عمل جدا شدن گاز آمونیاک می‌تواند در مرحله تصفیه با شیر آهک انجام شود که این پدیده مطلوبی است اما در مواردی ممکن است در مرحله تصفیه با شیر آهک انجام نشود لذا وقتی شربت به مرحله اوپرسیون می‌رسد این واکنش در اثر حرارت بالا در اوپراتور انجام می‌شود که سبب کاهش pH و افت قلیایی می‌گردد که پدیده نامطلوبی است.

۹- مواد معدنی:

بیشترین مقدار کاتیون‌ها را سدیم و پتاسیم تشکیل می‌دهند که قادرند از کریستالیزاسیون ۵ مولکول ساکارز جلوگیری نمایند به عبارت دیگر کاتیون‌ها حلالیت ساکارز را افزایش داده و بنابراین مقدار ملاس را بیشتر می‌کنند.

نکته: هر مولکول ازت از کریستالیزاسیون ۲۵ مولکول ساکارز ممانعت می‌کند.

نکته: ازت موجود در پروتئین و آمونیاک در تصفیه حذف می‌شوند به این صورت که پروتئین‌ها فلوكه شده، آب از دست می‌دهند و نامحلول می‌شوند. آمونیاک نیز تغییر می‌شود ولی ازت زیان‌بخش مثل بتائین در ملاس جمع می‌شود.

انتقال چغندر به کارخانه

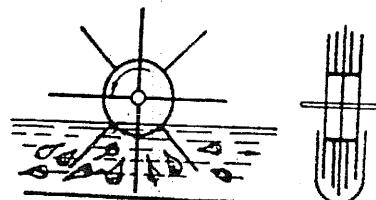
انتقال چغندر از سیلو به سالن تولید که در ایران اصطلاحاً فابریک نامیده می‌شود به وسیله فشار آب و از طریق کانال‌های بتونی انجام می‌شود. در این روش مقدار آبی معادل ۱۰-۸ برابر وزن چغندر با فشار ۲-۳ اتمسفر توسط جت‌های آب به آن‌ها پاشیده می‌شود. سرعت آب

$$\frac{m}{s} \text{ و دمای آب کمتر از } 20^{\circ}\text{C} \text{ می‌باشد.}$$

آب مورد استفاده جهت حمل چغندرها تا حدودی گل آلود است و کاربرد آب زلال در این مورد مناسب نیست زیرا دانسیته نسبی چغندر حدود ۱.۰۵-۱.۰۹ می‌باشد وقتی آب گل آلود باشد وزن مخصوص آن کمی از یک بیشتر شده و به وزن مخصوص چغندر نزدیک می‌شود در نتیجه چغندرها به صورت شناور در آب در می‌آیند و به آسانی حمل می‌شوند. کانال‌های به کار رفته از نوع کف صاف با گوشه‌های مدور می‌باشد. در این نوع کانال‌ها اصطکاک کم است و شن و سنگ درشت نیز نسبت به سایر کانال‌ها بهتر جدا می‌شود شبیه کانال‌ها در خطوط مستقیم ۱.۵ درصد و در پیچ‌ها ۲-۲.۵ درصد است.

در مسیر انتقال چغندر چند دستگاه نصب می‌شود:

اولین دستگاه چرخ تنظیم کننده^۱ میزان عبور چغندر است که جهت کنترل و یا متوقف ساختن انتقال چغندر به خط تولید نصب می‌شود.



دو دستگاه بعدی علف گیر^۲ و شن گیر^۳ هستند که برخی کارخانجات اول شن گیر و سپس علف گیر را نصب می‌کنند و برخی بالعکس. مقدار شن و سنگ همراه چغندر بستگی به مزرعه‌ای که در آن کشت شده و به ویژه روش برداشت دارد. اگر بارگیری چغندر با دست انجام گیرد میزان درصد سنگ پایین و در صورتی که برداشت با ماشین باشد میزان سنگ و کلخ بالاست و حتی در بعضی مواقع تا ۵۰ کیلوگرم در هر تن نیز می‌رسد. اما به طور میانگین ۵-۲۵ کیلوگرم شن و سنگ در هر تن چغندر وجود دارد. در صورت وجود سنگ از یک سو به سبب صدمات وارد، چغندر دچار ضایعات قندی می‌شود و از طرف دیگر باعث فرسایش دستگاه‌ها شده و یا مثلاً سبب شکسته شدن تینه‌های آسیاب خلال می‌گردد و در نهایت سبب افزایش قیمت تمام شده قند می‌شود. اساس عمل شن گیر اختلاف دانسیته چغندر با سایر ترکیبات (شن و سنگ) می‌باشد.

از آنجایی که سرعت سقوط چغندر در آب برابر $\frac{m}{s} 0.17$ و سرعت سقوط شن $\frac{m}{s} 0.3$ می‌باشد از دو دستگاه سنگ گیر بهنام ار - تی^۴ و بارانوو^۵ استفاده می‌شود که در این دستگاه‌ها از کف کانال آب با سرعت $\frac{m}{s} 0.17$ به بالا فرستاده می‌شود و با خاطر سرعت سقوط مختلف بین چغندر و سنگ، این مواد (شن و سنگ) به داخل حفره در کف کانال سقوط می‌کنند و چغندرها از بالا عبور می‌کنند.

- 1. regulator
- 2. Trash Catcher
- 3. Stone and sand catcher
- 4. RT.or Raffinerie Tirlemontoise
- 5. Baranov

دستگاه بعدی علف‌گیر است. از آن جایی که برگ و علف باقی مانده در لابه‌لای سیلو اکثراً پوسیده هستند و باعث عفونت دیفوزیون می‌شوند بنابراین بایستی حذف شوند. در صورتی که این علف‌ها و یا برگ‌ها کمتر از ۱۰ سانتی‌متر طول داشته باشد، آب سریز شده به خارج منتقل می‌شود و اما علف‌هایی که طول آن‌ها بیش از ۱۰ سانتی‌متر باشد بایستی به طریق مکانیکی توسط دستگاه‌های علف‌گیر که روی کanal اصلی نصب شده‌اند از چغندر جدا شوند. این دستگاه‌ها مجموعه‌ای از چنگال‌های متحرک است که توسط دو زنجیر بی‌انتها به یکدیگر متصل شده‌اند و بر عکس جریان آب و چغندر حرکت نموده و به علف‌ها گیر می‌کنند و آن‌ها را از کanal خارج می‌سازند.

در حین حرکت چغندر در کanal، بسته به دمای آب و میزان شکستگی چغندر مقداری از قند آن در آب حل می‌شود و به وسیله میکروارگانیسم‌ها هیدرولیز شده و به اسید و گاز تبدیل می‌شود و به این علت pH آب کanal کاهش یافته و ضمن ایجاد کف، دارای بوی نامطبوعی نیز خواهد شد.

برای مقابله با این امر به آب کanal، شیر آهک اضافه می‌کنند تا pH آن به حدود ۱۰ برسد. در این حالت میکروارگانیسم‌ها از بین نمی‌روند ولی فعالیت آن‌ها محدودتر می‌شود. ضمن این که در این حالت عمل ترسیب ناخالصی‌ها آسان‌تر انجام می‌شود. با توجه به این که کف کanal چغندر پایین‌ترین سطح در کارخانه است برای رساندن چغندر به سطح چغندرشویی، چغندرها را بایستی از کف کanal به بالا حمل کنیم که برای این کار از سه روش زیر می‌توان استفاده کرد:

۱- استفاده از پمپ چغندر:

آسان‌ترین روش برای بالا بردن چغندر به طور مداوم استفاده از پمپ است. در این روش علاوه بر چغندر آب نیز به بالا منتقل می‌شود. هر پمپی یک پمپ رزو^۱ دارد اولین دستگاهی که رزو دارد پمپ چغندر است. زیرا وجود شن و سنگ سبب فرسایش پروانه پمپ می‌شود و از سوی دیگر برخورد چغندرها با هم سبب آسیب دیدن آن‌ها خواهد شد. ضریب عملکرد آن ۴۰ تا ۶۰ درصد می‌باشد.

۲- چرخ چغندر:

چرخ بزرگی است که در آن کاسه‌های مشبکی تعبیه شده است. مزیت این چرخ کم بودن مصرف انرژی و آسیب کمتر به چغندرها می‌باشد و معایب آن عبارتند از محدودیت ارتفاع، ظرفیت کم و نیاز به فضای زیاد. ضریب عملکرد ۷۵ درصد می‌باشد.

۳- پمپ ماموت:

این دستگاه از یک لوله L شکل عمودی با بازویی که از نظر ارتفاع با هم اختلاف دارند تشکیل شده است. چغندر و آب از کف کanal وارد بازوی کوتاه می‌شود از قسمت پائین بازوی بلند هوا به درون این بازو دمیده می‌شود در نتیجه وزن مخصوص آب و چغندر در بازوی بلند به میزان ۵۰ درصد کاهش می‌یابد. در اثر اختلاف وزن مخصوص چغندر و آب بین دو بازو، چغندرها از بازوی بلند به اندازه ۲ برابر ارتفاع بازوی کوچک به بالا حمل می‌شوند.

مزیت این دستگاه سالم ماندن چغندرها، استهلاک کمتر و طراحی آسان ولی عیب آن مصرف انرژی زیاد آن است.

۴- روش خشک:

در بعضی از کارخانه‌ها روش خشک به کار می‌رود و بدون استفاده از حریان آب عمل انتقال چغندر از سیلوها به محل فرآیند را انجام می‌دهند. در این روش معمولاً از تسمه نقاله‌ها و دستگاه‌های بالابرندۀ مخصوص استفاده می‌شود. روش خشک در کارخانه‌های ایران استفاده نمی‌شود.

پس از انتقال چغندر به خط تولید اولین دستگاه، دستگاه شستشوی چغندر است.

این عمل دارای نتایجی به شرح زیر است:

۱- سبب کاهش استهلاک تیغه‌های خلال می‌گردد.

۲- سبب کاهش عفونت یا آلودگی میکروبی می‌گردد.

۳- سبب بهبود وضعیت صاف کردن شربت‌ها در قسمت تصفیه شربت می‌شود.

۴- سبب تقلیل در فرسایش تجهیزات دستگاه پرس تفاله و تفاله خشک کن می‌شود.

• برای شستشوی چغندر از دستگاه چغندرشویی کلاسیک یا حوض چغندرشویی استفاده می‌شود.

از جمله دستگاه‌های شستشوی چغندر^۱ انواع زیر می‌باشند:

۱- دستگاه شستشوی چغندر مجهز به بازوی چرخان^۲:

در ایران اغلب از این دستگاه برای شستشوی چغندر استفاده می‌کنند. کاربرد این دستگاه منجر به ضایعات قندی بیشتری می‌شود. یکی از علل این مساله زیادتر بودن زمان شستشو در این دستگاه است. زیرا چنانچه زمان شستشو زیاد باشد ضایعات قندی مرحله شستشو بیشتر می‌شود و در نتیجه مقدار مواد آلی موجود در پساب‌های خروجی از کارخانه BOD_5 پساب‌های مذکور افزایش می‌یابد. چنین پساب‌هایی آلووده‌کننده محیط زیست هستند.

۲- دستگاه شستشوی چغندر مجهز به آبغشان

۳- دستگاه شستشوی چغندر با استوانه چرخان

صرف آب در حوض شستشوی چغندر ۲۰۰ درصد (ینی ۲ برابر وزن چغندر) می‌باشد. در این حوض از پرکلرین جهت ضدغوفونی کردن استفاده می‌شود.

پس از خروج از حوض چغندرشویی، چغندرها به بونکر چغندر می‌روند که این مخزن مصرف ۳۰-۴۰ دقیقه کارخانه را تأمین می‌کند و فشار لازم را برای خلال کردن تأمین می‌کند در صورتی که ارتفاع بونکر خیلی بلند باشد به دلیل اعمال فشار زیاد سبب ایجاد مشکل می‌شود.

تهیه خلال و استخراج قند از چغندر قند

در گذشته جهت استحصال شیره چغندر آن را پرس می‌کردند از آن جایی که این عمل نه اقتصادی است و نه اصولاً در حجم بسیار بالای امروزی قابل انجام است بنابراین امروزه چغندرها را آسیاب می‌کنند.

1. Wash or laver
2. Beet washer Arm Agitation
3. Biochemical Oxygen Demand

جهت تبدیل چندر به خلال^۱ از دستگاه آسیاب خلال^۲ استفاده می‌شود که نوعی استوانه عمودی است که در قسمت پایین به صورت قیف در آمده و در کف آن صفحه‌ای افقی چرخان وجود دارد. سطح قاعده آن ۱۶-۱۲ خانه چهارگوش برش شده است. در داخل این بریدگی‌ها قاب‌های چدنی قرار می‌گیرد که حامل تیغه‌های خلال می‌باشد تیغه‌ها طوری قرار می‌گیرند که تیزی آن‌ها به سمت بالا باشد. هر تیغه دارای تعدادی دنده برای برش دادن چندرها می‌باشد. تعداد دنده در تیغه‌ها ثابت نیست هر چه تعداد دنده‌ها در تیغه بیشتر باشد خلال با پهنه‌ای کمتر ایجاد می‌شود.

از جمله دلایل تبدیل چندر به برش‌های نازک خلال با مقطع عرضی V، موارد زیر است:

۱- ایجاد خلال سبب می‌شود در مرحله شربت‌گیری در دیفوژیون حرارت بهتر در سلول‌ها نفوذ نموده و سلول‌ها را از حالت زنده خارج کرده و جداره سلول‌ها را قابل نفوذ سازد تا قند به راحتی از آن‌ها بیرون آید.

۲- سرعت حرکت قند ساکارز از سلول‌های مرکزی خلال به خارج از آن، تابع ضخامت خلال است هر چه این ضخامت کمتر باشد، ساکارز زودتر از خلال خارج می‌شود.

۳- در داخل دستگاه دیفوژیون، خلال‌ها باید به خوبی توسط آب گرم احاطه شوند و آب به راحتی در بین خلال‌ها حرکت کند. شکل خاص مقطع عرضی خلال سبب می‌شود که از چسبیدن خلال‌ها به هم جلوگیری شود. وقتی خلال‌ها به یکدیگر بچسبند خروج قند به خوبی انجام نمی‌گیرد.

۴- شکل خاص خلال، سطح تماس آن را بیشتر می‌کند و باعث تسريع خروج مواد قندی از خلال می‌شود.

تیغه‌هایی که برای خلال استفاده می‌شود به سه شکل اصلی است:

الف) ۱۹ دندانه

ب) ۲۳ دندانه

ج) ۲۶ دندانه

خلال به دست آمده از تیغه‌های با دندانه بیشتر ظرفی‌تر می‌باشد.

در مورد چندرهایی با کیفیت پایین (انواع بخ زده و فاسد) از تیغه‌های ۱۹ دندانه استفاده می‌شود تا خلال ضخیم‌تر باشد. از خلال‌های ظرفی به دست آمده از تیغه‌های ۲۶ دندانه، قند زیادی خارج می‌شود اما این تیغه‌ها بسیار حساس هستند بنابراین استفاده از تیغه‌های ۲۳ دندانه برای چندرهای سالم از همه رایج‌تر است.

ظرفیت یا مقدار چندر مصرفی در آسیاب خلال بستگی به تعداد تیغه‌ها و نیز دور آسیاب خلال و قطر صفحه دارد. گام تیغه برای چندر سالم 4mm و برای چندر فاسد 5-7mm است. ضخامت خلال معمولاً بین ۰.۹-۱.۳ میلی‌متر می‌باشد.

کیفیت خلال با سه شاخص تعیین می‌شود:

۱- عدد سیلین:

طول ۱۰۰ گرم خلال را عدد سیلین گویند که بستگی به وضعیت تیغه‌های آسیاب خلال دارد. عدد سیلین بیان کننده درجه ظرفی بودن خلال و سطح مخصوص خارجی خلال است.

عدد سیلین پارامتری برای تعیین کیفیت خلال است و در صورتی که بیش از ۲۰ متر باشد نامرغوب است.
عدد نرمال آن حدود ۱۵ متر است در صورتی که عدد سیلین کوچک‌تر از ۱۰ متر باشد نامرغوب می‌باشد.
نکته: مقدار عدد سیلین در دیفوزورهای افقی باید بیشتر از انواع عمودی می‌باشد.

۲- عدد سوئدی:

نسبت مقدار خلال‌های بزرگ‌تر یا مساوی ۵cm به وزن خلال‌های کوچک‌تر یا مساوی ۱cm در ۱۰۰ گرم خلال است.
عدد سوئدی خوب باید بیشتر از ۱۰ باشد ولی بهترین عدد بین ۲۰-۱۵ است.

این اندیس معیاری جهت عبور شربت از لابلای خلال است. در صورتی که عدد سوئدی کمتر از ۱۰ باشد نامرغوب است.

$$\frac{\text{وزن خلال‌های بزرگ‌تر از } 5\text{ cm}}{\text{وزن خلال‌های کوچک‌تر از } 1\text{ cm}} = \text{عدد سوئدی}$$

۳- عدد موس^۱ یا نرمه:

نرمه به خالی گویند که اندازه آن کوچک‌تر یا مساوی ۱cm است. بنابراین وزن چنین خالی را عدد موس گویند.
این رقم بین ۲-۳ درصد نرمال است و هیچ‌گاه نباید از ۵ درصد تجاوز کند.

علل ایجاد نرمه عبارتند از:

۱- دور زیاد آسیاب خلال

۲- قرار گرفتن برگ و علف لابلای تینه‌های آسیاب خلال

۳- کند بودن بیش از حد تیغه‌های آسیاب خلال

۴- زیادی بیش از حد تعداد دندانه‌های تیغه آسیاب خلال.

- وجود نرمه زیاد سبب مشکل شدن کار صافی‌ها و افزایش ورود ناخالصی‌ها به درون شربت می‌گردد ضمن این که نرمه بین خالها قرار گرفته و حالت فشرده‌گی ایجاد می‌کند پس تمام خلال با آب در تماس قرار نمی‌گیرد و خروج قند به خوبی انجام نمی‌گیرد.

ترازوی خلال^۲

بعد از تهیه خلال و قبل از ورود به دیفوزیون به طور مداوم وزن خلال‌ها اندازه‌گیری می‌شود تا مشخص شود چه مقدار چغندر به صورت خلال وارد فرآیند شده است.

۱- ترازوهای خودکار تسمه نقاله‌ای^۳:

ضمون حرکت خلال توسط تسمه نقاله به سمت دیفوزیون توزین را انجام می‌دهند. در بعضی از کارخانه‌ها این ترازو با اصطلاح کرونوس^۴ شناخته می‌شود.

1.Mus

2. Cossette scales

3. Belt – conveyor scales

4. Choronos

۲- ترازوی مریک:

علاوه بر توزین جریان ورودی خلال به دیفوژیون، می‌تواند بر اساس وزن خلال، وزن آب مصرفی در دیفوژیون را نیز به طور مداوم کنترل کند.

- تعیین درصد قند خلال:

قبل از ورود خلال‌ها به دیفوژیون، از روی نوار نقاله نمونه‌برداری می‌کنند و درصد قند خلال را اندازه‌گیری می‌کنند. به درصد قند خلال دیژسیون می‌گویند.

روش‌های مختلف عصاره‌گیری**۱- روش سانتریفوژ کردن:**

این روش از نظر اقتصادی مقرون به صرفه است ولی به طریقه صنعتی عملی نشده است.

۲- روش پرس کردن:

از این روش در صنعت قند نیشکری استفاده می‌شود.

۳- روش استفن:

در این روش حدود ۸۰ درصد ساکارز از طریق پرس کردن خلال تغییر فرم یافته و یا دناتوره شده در دمای 80°C به مدت ۳ دقیقه استخراج می‌شود. از این روش در مناطقی که تولید چغندر بالا و میزان علوفه کم است استفاده می‌گردد.

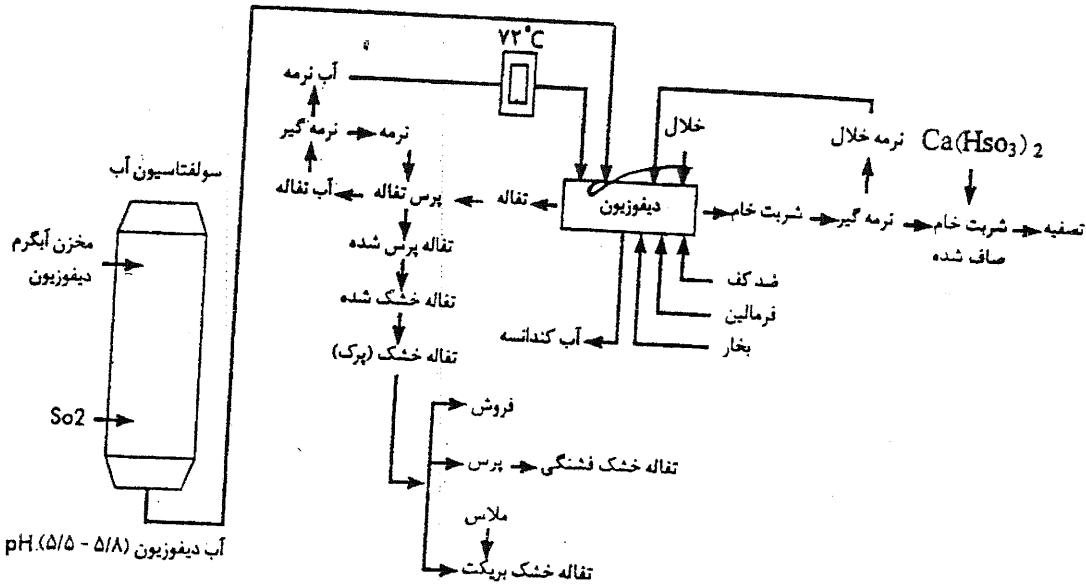
۴- روش استخراج:

در این روش یک یا چند ماده بهوسیله یک خلال از یک حامل استخراج می‌شود و خود شامل سه روش زیر می‌باشد. استخراج جامد - مایع (استخراج یک ماده از جامد توسط یک مایع مثل استخراج شکر از چغندر) استخراج مایع - مایع (عصاره‌گیری از یک مایع توسط مایع دیگری که در آن غیر قابل حل است) و استخراج گاز - مایع (از یک مخلوط گاز یک یا چند عضو آن در یک مایع حل شده و استخراج می‌شود).

استخراج ساکارز از چغندر قند باید شامل شرایط زیر باشد:

- ۱- تا حد امکان استخراج کامل انجام شود.
- ۲- این عمل سریع و در دستگاهی با حجم کم انجام شود.
- ۳- آب کمتری در این پروسه مصرف شود.
- ۴- شکر استحصالی درجه خلوص بالایی داشته باشد.

دیفوزیون^۱



کلیه مواد ورودی و خروجی در دیفوزیون

اساس دیفوزیون استخراج شربت خام با حداکثر درجه خلوص و حداقل درصد قند در تفاله می‌باشد. خروج قند از سلول‌های خلال بر مبنای پدیده انتشار است بنابراین از قانون فیک تبعیت می‌کند.

$$\frac{ds}{dt} = D_f \cdot A \frac{dc}{dr}$$

$\frac{ds}{dt}$: مقدار شکری که در واحد زمان بر حسب $\frac{kg}{s}$ از خلال خارج می‌شود.

D_f : ضریب دیفوزیون یا ضریب انتشار است و به ویسکوزیته، دما، اندازه ذرات ماده محلول و نوع ماده‌ای که انتشار می‌باید بستگی دارد. با افزایش دما و کاهش اندازه ذرات، این ضریب افزایش می‌یابد برخی از مواد غیر قندی و ناخالصی‌ها ضریب دیفوزیون بالاتری از ساکارز دارند یعنی در غلظت مساوی با ساکارز انتشار و نفوذ آن‌ها سریع‌تر انجام می‌گیرد.

A : سطح مؤثر خلال (سطحی که از طریق آن تبادل انجام می‌شود)

dc : تفاوت غلظت قند سلول‌های چغندر با شربت

dr : ضخامت خلال

از این قانون نتیجه گرفته می‌شود که :

۱- هر چه اختلاف غلظت (dc) بین قند موجود در آب و قند موجود در چغندر بیشتر باشد سرعت قندگیری بیشتر است.

۲- هر چه ضخامت خلال یا مسافتی که مولکول‌های شکر باید طی کنند تا به خارج برسند (dr), کمتر باشد سرعت انتقال بیشتر می‌شود یا به عبارتی هر چه خلال نازک‌تری تهیه شود سرعت انتشار و خروج قند بیشتر می‌شود.

۳- هر چه دما بالاتر رود سرعت اسمز بیشتر می‌شود.

۴- هر چه سطح انتقال (A) بیشتر شود سرعت انتشار بیشتر می‌شود.

هـ هر چه زمان فرآیند بیشتر شود میزان قند استحصال شده بیشتر است.

از آن جایی که در سلول زنده چغندر، عبور ساکارز از دیواره سلول مقدور نیست بنابراین باقیتی به طریقی دیواره سلولی را برای عبور ساکارز آماده نمود. در این حالت از پدیده دناتوره کردن سلول‌ها که به روش‌های زیر انجام می‌شود، استفاده می‌گردد:

۱- روش مکانیکی:

دیواره سلولی تخریب شده و تبدیل به خمیر می‌شود. در این صورت مواد غیرقندی زیادی به شربت وارد می‌شود.

۲- روش شیمیایی:

با توجه به مشکلات کاری و حساسیت ساکارز به مواد شیمیایی از این روش استفاده نمی‌شود.

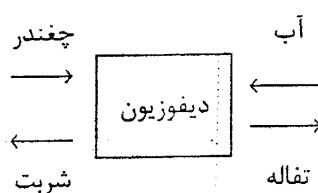
۳- روش حرارتی:

در عمل برای دناتوره کردن دیواره سلول‌ها از دو روش مکانیکی (تبدیل چغندر به خلال) و حرارتی (بالا بردن دمای خلال تا $75-80^{\circ}\text{C}$) استفاده می‌شود.

در دمای پائین‌تر از این سلول‌ها دناتوره نمی‌شوند و در دمای بالاتر از این نیز مواد پکتیکی دیواره سلولی به شربت افزوده شده و مشکلاتی را در صافی‌ها به وجود می‌آورند و علاوه بر آن دمای بالاتر از 80°C باعث تورم مواد پکتیکی می‌شود و این امر در قسمت پرس تفاله سبب می‌شود که تفاله دارای ماده خشک کمتری باشد، در نتیجه ضایعات قندی افزایش یابد.

سیستم‌های دیفوژیون به دو نوع غیر مداوم یا باطری (زمان طولانی و محدودیت ظرفیت) و دیفوژیون‌های مداوم تقسیم می‌شوند. در دیفوژیون‌های مداوم خلال از یک طرف و آب از طرف دیگر وارد دیفوژیون می‌گردد به عبارت دیگر دیفوژیون دارای بیستم غیرهمسو می‌باشد. شربت خام و تفاله آب‌دار نیز از آن خارج می‌شود، به این ترتیب شربت خام از سمت ورودی خلال خارج می‌شود و تفاله از سمت ورودی آب به بیرون منتقل می‌شود.

در اغلب دیفوژورها بخشی به نام پیش‌گرم‌کن (مایشه) وجود دارد که خلال قبل از ورود به دیفوژور به آن وارد می‌شود و ضمن مخلوط شدن با شربت خام خروجی از دیفوژور که دمایی بالایی دارد گرم شده و آماده شربت‌گیری می‌شود.



ترتاز وزنی آن‌چه به سیستم وارد و یا از آن خارج می‌شود باید با هم برابر باشد.

$$m_{ch} + m_A = m_{sh} + m_{T_0} \rightarrow ch: T_0, sh: A, آب: آب$$

مقدار چغندر مصرفی را به طریقه توزین، مقدار آب و مقدار شربت را از طریق کنتور یا محاسبه، اندازه‌گیری می‌شود. در مورد مقدار تفاله سه عامل نقش دارد که عبارتند از:

۱- مواد نامحلول موجود در چغندر یا همان مارک،

۲- مقدار درصد قند

۳- مقدار ماده خشک تفاله.

به طور کلی $\frac{1}{3}$ چغندر مصرفی را تفاله محاسبه می‌کنند یعنی از 100 کیلوگرم چغندر مصرف شده 33.3 کیلوگرم تفاله تولید می‌شود که درصد تفاله، ماده خشک است یعنی تقریباً به ازای هر 100 کیلوگرم چغندر 6 کیلوگرم ماده خشک در تفاله داریم.

عوامل مؤثر بر شربت‌گیری از خلال:

۱- دما

۲- کشش وزنی

۳- pH آب مورد استفاده

۴- مدت زمان استخراج قند

۵- کیفیت خلال

۶- فعالیت‌های میکروبی

۱- درجه حرارت:

دماهای مناسب در دیفوژیون بین 72°C - 75°C است. برای چغندرهای یخزده دمای 68°C و آن‌هایی که دارای بافت خشبي هستند دمای 74°C - 78°C مناسب می‌باشد.

مزایای کاربرد دمای مناسب در دیفوژیون:

۱- سبب دناتوره کردن پروتئین‌های دیواره سلولی و در نتیجه تسريع استخراج قند (افزایش سرعت اسمرز)

۲- کاهش بار میکروبی در دیفوژیون (کاهش عفونت)

۳- توقف فعالیت‌های آنزیمی

۴- انعقاد پروتئین‌ها در اثر حرارت که مانع ورود آن‌ها به شربت می‌شود.

در صورتی که دما از حد مناسب بیشتر باشد (به ویژه اگر از 80°C تجاوز کند) موارد زیر رخ می‌دهد:

۱- پکتین و سایر مواد کلوبیدی وارد شربت می‌شوند به این ترتیب درجه خلوص شربت کاهش و ویسکوزیته آن افزایش می‌یابد که

سبب اشکال در کار صافی‌ها و دکانتورها می‌شود.

۲- در این حالت تفاله حالت لزج‌تری به خود می‌گیرد و پرس آن خوب انجام نمی‌شود.

۳- ماده خشک تفاله کمتر می‌شود.

۰ اگر دمای مورد استفاده از حد مناسب کمتر باشد، موارد زیر رخ می‌دهد:

۱- میزان ضایعات قندی از طریق تفاله افزایش می‌یابد

۲- فعالیت میکرووارگانیسم‌ها بیشتر می‌شود

۳- احتمال فعالیت آنزیمی هم در این حالت وجود دارد.

۲- کشش شربت یا سوتیراژ یا درافت :

نسبت وزن شربت خام تولید شده به وزن خلال ورودی به دیفوزور را کشش شربت یا سوتیراژ می‌نامند که برحسب درصد بیان می‌شود. کشش شربت بین ۱۲۰ - ۱۰۵ درصد قرار دارد که به لحاظ مسائل صرفه‌جویی در انرژی، امروزه کشش ۱۰۵ بهترین کشش شربت می‌باشد. با افزایش کشش وزنی میزان قند تفاله کاهش می‌باید اما در این حالت به علت این که آب زیادی در دیفوزیون مصرف شده بریکس کاهش یافته و ناخالصی‌ها نیز وارد شربت می‌شوند. در نتیجه درجه خلوص هم کاهش می‌باید ضمن این که در مرحله تغییط جهت جداسازی این آب اضافی باید انرژی زیادی مصرف نمود.

اما اگر کشش وزنی کم شود درصد قند تفاله افزایش یافته و بریکس و درجه خلوص شربت هم افزایش می‌باید. زیرا در این حالت غیرقندی‌ها فرصت ورود به شربت را پیدا نمی‌کنند.

$$\text{کشش وزنی \%} = \frac{\text{درصد ضایعات قندی تفاله نسبت به چندتر مصرفی} - \text{درصد قند خلال}}{\text{درصد قند شربت خام}} \times 100$$

۳- زمان دیفوزیون:

زمان دیفوزیون بستگی به وضعیت چندترقند و نیز نوع دستگاه‌های مورد استفاده دارد و معمولاً بین ۵۰-۸۰ دقیقه می‌باشد. بین ضایعات قندی در تفاله با زمان دیفوزیون و کشش شربت رابطه عکس وجود دارد. افزایش بیش از حد زمان سبب ورود ناخالصی‌ها به درون شربت و کاهش درجه خلوص آن و نیز احتمال فعالیت میکرووارگانیسم‌ها می‌شود. اگر زمان دیفوزیون کم باشد فرصت کافی جهت استخراج قند وجود نداشته و در نتیجه ضایعات قندی افزایش می‌باید. یعنی بخش زیادی از قند وارد تفاله می‌شود.

هر چه زمان دیفوزیون افزایش یابد سرعت آن کاهش می‌باید که دلیل آن کاهش اختلاف غلظت بین سلول‌ها و شربت می‌باشد به همین دلیل سیستم دیفوزیون‌ها از نوع غیرهمسو طراحی شده است تا همواره اختلاف غلظت بین دو فاز وجود داشته باشد. از سوی دیگر هر چه که به انتهای دیفوزیون نزدیک می‌شویم (یا زمان دیفوزیون طولانی‌تر می‌شود) سرعت خروج مواد غیرقندی از مواد قندی بیشتر می‌شود که به این ترتیب درجه خلوص شربت کاهش می‌باید.

۴- آب دیفوزیون:

نهایتین آب جهت دیفوزیون آب کندانس می‌باشد که در نتیجه تقطیر بخار اوپراتورها بدست می‌آیند. مقدار آب مصرفی دیفوزیون بستگی به سیستم استخراج قند و نیز کشش شربت دارد و در دیفوزیون‌های غیر مدام (امروزه منسخ شده‌اند) مقدار آب مصرفی ۲۰۰-۲۱۰٪ وزن خلال می‌باشد اما در دیفوزورهای مدام به طور معمول مقدار آب ۷۰-۱۰۰ درصد وزن خلال مصرفی است.

- pH آب مورد استفاده بین ۵.۵ - ۵.۸ است.
- در pH کمتر از ۵.۵ احتمال خوردگی دستگاه‌ها و نیز انورسیون ساکارز وجود دارد.
- در pH بالاتر نیز ترکیبات پکتیکی هیدرولیز شده، وارد شربت می‌شوند که ضمن کاهش درجه خلوص سبب ایجاد اشکال در پرس تفاله و دکانتورها می‌شود. حجم گل نیز افزایش می‌باید. اگر آب دیفوزیون قلیایی باشد رنگ تفاله سبز مایل به زرد می‌شود.
- آب مورد استفاده در دیفوزیون نباید قلیایی و سخت باشد زیرا pH قلیایی و سختی باعث افزایش ملاس می‌شود. البته آب سخت ماده خشک تفاله را بالا می‌برد. اسیدی کردن مقدار Al^{3+} و Ca^{2+} ماده خشک تفاله را افزایش می‌دهد.

• جهت کاهش pH آب ورودی به دیفوزیون به آب کندانس، گاز دی اکسید گوگرد می‌زنند که از سوزاندن گوگرد حاصل شده است. به این ترتیب pH خروجی از دیفوزیون حدود ۶ حفظ می‌شود. گاهی نیز جهت اسیدی کردن آب به آن اسید سولفوریک یا کلریدریک می‌زنند. با توجه به این که در شربت خام آمینواسیدها حضور دارند، این شربت حالت بافری^۱ (تامپونی) داشته و تغییرات pH آن چندان زیاد نیست.

۵- کیفیت خلال مصرفی:
• سطحی از خلال که در معرض عمل دیفوزیون قرار می‌گیرد تا حد امکان باید زیاد باشد و خلال باید مقطع عرضی به شکل V و ضخامتی مناسب داشته باشد. در این مورد وضعیت چندگاه نیز مهم است. که جهت ارزیابی آن از عدد سیلین (معرف سطح خلال‌ها) عدد سوئی معماري جهت عبور بهتر شربت از لایه‌ای خلال‌ها) و عدد نرمه (معياری از طرز کار تیغه‌های آسیاب) استفاده می‌شود.

ع- فعالیت‌های میکروبی در دیفوزیون:

به فعالیت‌های میکروبی درون دیفوزیون اصطلاحاً عفونت گفته می‌شود.
مهمنترین باکتری‌هایی که در دیفوزیون احتمال حضور آن‌ها وجود دارد لاکتوباسیلوس‌ها می‌باشند همچنین لوکونوستوک مژنتروئیدوس (تولیدکننده دکستران) و باسیلوس سوبتیلیس (تولیدکننده لوان) هم اهمیت زیادی در صنعت قند دارند.

• مهمترین عوامل ایجاد کننده عفونت در دیفوزیون عبارتند از:

۱- گل و خاک همراه با چندگاه،
۲- آب مصرفی: از آنجایی که آب کندانس حاصل از اوبراتور و کندانسور - پارومتریک است، ترموفیل‌ها می‌توانند خود را با این شرایط وفق

دهند.
۳- توقف دیفوزیون به دلیل برداشته شدن حرارت، بهخصوص در بخش ورودی یا خروجی.

راه‌های شناخت عفونت

۱- کشت میکروبی
بهترین روش برای شناسایی فعالیت میکروارگانیسم‌ها در دیفوزیون کشت میکروبی است این روش اطمینان بالایی دارد اما به دلیل زمان

طولانی قابل انجام نمی‌باشد.

۲- اندازه‌گیری نیتریت

از آن جا که میکروارگانیسم‌هایی مثل باسیلوس استئاروترموفیلوس، نیترات را به نیتریت تبدیل می‌کنند این روش می‌توان استفاده کرد.

اما به دلیل زمان طولانی لازم برای اندازه‌گیری نیتریت این روش نیز قابل استفاده نمی‌باشد.

۳- تعیین قند انورت

در هر تجزیه ساکارزی ابتدا قند انورت تشکیل می‌شود پس با اندازه‌گیری آن می‌توان به میزان فعالیت میکروارگانیسم‌ها بی برد، آن جایی که قسمت عمده‌ای از قند انورت تولیدی بلافصله به مواد دیگر تبدیل می‌شود این روش نیز قابل استفاده نیست.

۴- اسیدیته

میکروارگانیسم‌ها قسمت عمده ساکارز را در نهایت تبدیل به اسید می‌کنند اما این روش نیز قابل قبول نیست چون قسمت عمده اسید تولیدی از طریق پکتین جذب تفاله می‌شود.

۵- تعیین pH

به سبب تبدیل ساکارز به اسید با تعیین pH می‌توان به عفونت دیفوزیون پی برد. اشکال این روش خارج شدن بیشتر اسیدها با پکتین و ورود آن‌ها به تفاله نیز تامپونی بودن شربت خام می‌باشد پس ممکن است تغییرات pH نداشته باشیم اما با وجود این مسائل امروزه این روش مرسوم‌ترین روش تعیین عفونت در دیفوزیون می‌باشد. زیرا از تمام روش‌های دیگر سریع‌تر است.

معایب عفونت**۱- ایجاد گاز:**

در اثر این عمل خلال به قسمت بالای دیفوزیون منتقل می‌شود و عمل اسمز به خوبی انجام نمی‌شود.

۲- تجزیه ساکارز:

این امر سبب تولید قند انورت می‌شود این قند خود به اسید لاکتیک تبدیل می‌شود و با کلسیم تشکیل لاکتات کلسیم می‌دهد که سبب افزایش سختی شربت می‌شود. میزان ساکارز مصرف شده توسط میکروارگانیسم‌ها که از دسته ضایعات نامعلوم کارخانه قند است حتی ممکن است به ۰.۱۵ - ۰.۱ درصد نیز برسد.

۳- تولید پلی‌ساکاریدها

در نتیجه عمل میکروارگانیسم‌ها ترکیباتی مثل لوان و یا دکستران تولید می‌شود که در صافی‌ها و دکانتور ایجاد مشکل می‌کند. باسیلوس سوبتالیس با تجزیه ساکارز، لوان تولید می‌کند که پلی‌مری از فروکتوز است. و لوکونوستوک مزنتروثیدوس تولید دکستران می‌نماید.

۴- افزایش رنگ و سختی شربت:

هر تجزیه ساکارزی توأم با تشکیل رنگ می‌باشد. به این ترتیب ضمن افزایش رنگ شربت، رنگ شکر نیز افزایش خواهد یافت. ضمن این که در اثر فعالیت میکروارگانیسم‌ها بخشی از ساکارز تبدیل به اسید لاکتیک می‌شود و اسید لاکتیک تولید لاکتات کلسیم محلول می‌نماید که به این ترتیب سختی شربت افزایش می‌یابد.

۵- افزایش ملاس:

مواد غیر قندی ناشی از تجزیه ساکارز به عنوان ترکیباتی ملاس‌زا عمل می‌کنند و مانع کریستالیزاسیون ساکارز می‌شوند. برای جلوگیری از عفونت داخل دیفوزیون باید از مواد آنتی‌سپتیک استفاده کنیم. برای این منظور در ایران از فرمالین ۴۰-۳۰ درصد به مقدار ۳۰ گرم برای هر تن چغندر استفاده می‌شود.

- بهترین محل برای افزودن فرمالین وسط دیفوزیون است.
- آب تفاله دارای فلورمیکروبی بالایی است پس به آب تفاله SO_2 اضافه می‌کنند.
- اضافه کردن فرمالین به آب تفاله توصیه نمی‌شود زیرا SO_2 فرمالین را نابود می‌کند.

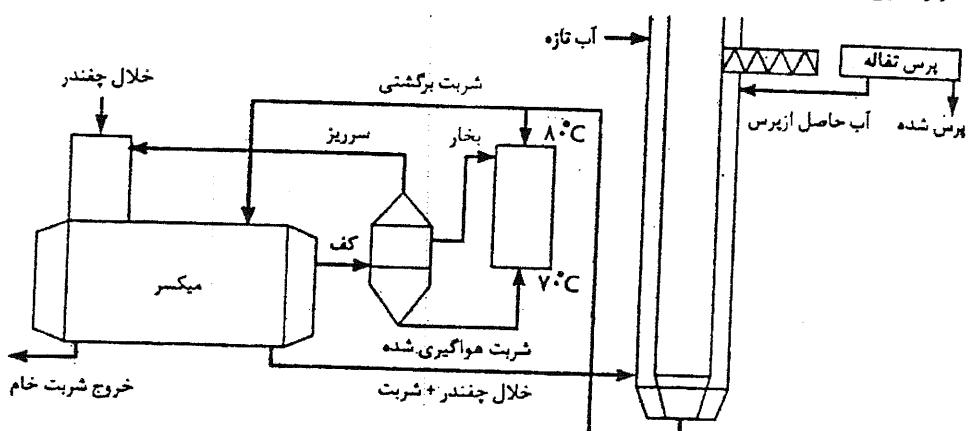
انواع دیفوزورها:

انواع مهم دیفوزیون‌ها مداوم شامل برجی، DDS، RT و Desmith می‌باشد تفاوت این ۴ نوع در روش گرم کردن نمونه، تأمین دمای دیفوزیون و نیز افقی یا عمودی بودن آن‌هاست.

الف) دیفوزیون برجی یا B.M.A :

جدیدترین نوع دیفوزیون مداوم است این دیفوزیون بالاترین ظرفیت را دارد. در مایشه دیواره از یک بخش افقی و یک بخش عمودی تشکیل شده است. بخش افقی گرمکن یا مایشه و بخش عمودی برج نام دارد. در مایشه دیواره سلولی دناتوره شده و تراوایی آن زیاد می‌گردد.

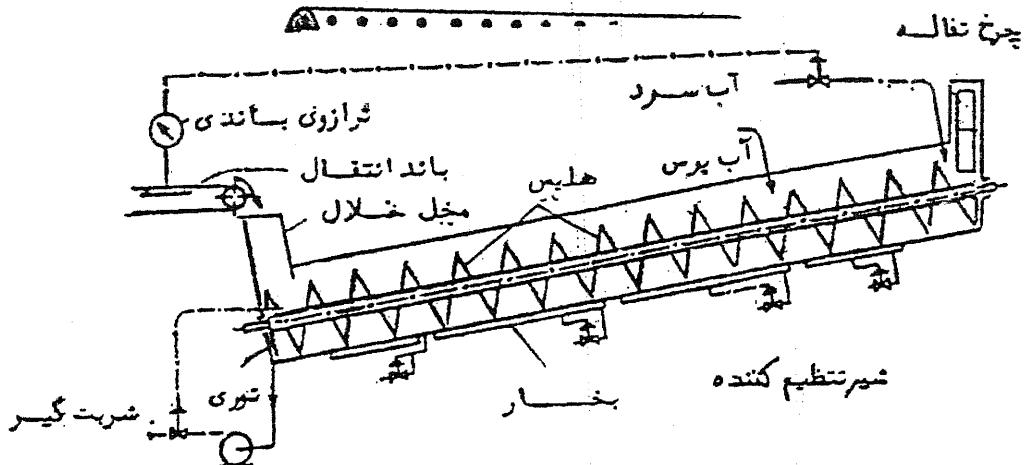
- برای گرم کردن خلال از شربتی که از برج گرفته می‌شود یا شربتی که از خود بدنه گرفته شده، گرم شده و مجدداً وارد مایشه می‌گردد استفاده می‌شود. خلال و شربت توسط اپمپ از مایشه کشیده شده و وارد انتهای برج می‌شوند و توسط پاروهایی به سمت بالای برج حرکت می‌کنند در این حالت آب نیز از بالای برج در جهت عکس حرکت خلال به سمت پایین در حال حرکت است. تفاله خارج شده از بالای برج به قسمت پرس تفاله می‌رود. آب پرس جدا شده از تفاله به قسمت بالای برج منتقل شده و کمی پایین تراز محل ورودی آب تازه، وارد برج می‌شود.



ب) سیستم D.D.S :

این سیستم افقی، دو جداره و دوار است. این دیفوزیون بدون رزو می‌باشد. از دو نیم استوانه که به یکدیگر متصل شده و با خط افق زاویه ۸° دارند، تشکیل شده است. این سیستم فاقد دیگ حرارتی (مایشه) می‌باشد.

- گرم کردن این سیستم از طریق تزریق مستقیم بخار بین دو محفظه و گرم کردن آب تازه و آب پرس انجام می‌گیرد.
- در داخل دستگاه دو هلیس قرار دارد که با حرکت خود خلال‌های وارد شده به دستگاه را در خلاف جهت آب ورودی (آب تازه و آب پرس) به جلو می‌راند.



ساختمان دیفوزیون DDS

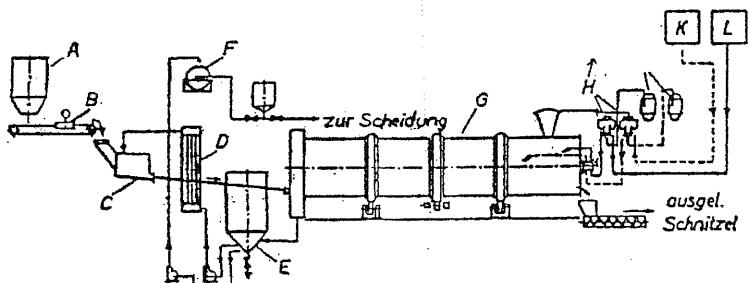
ج) سیستم R.T :

- این دیفوزیون از نوع تحت فشار است.

استوانهای است که روی غلتکهای خاصی به طور افقی و زاویه‌دار قرار گرفته و دارای حرکت ملایمی به دور خود است. در جداره داخلی دستگاه تیغه‌ای مارپیچی قرار دارد که با حرکت دورانی استوانه، خلال‌ها در جهت خلاف حرکت آب گرم ورودی به جلو رانده می‌شوند.

دارای دیگ حرارتی بوده و گرم کردن از طریق تزریق مبستقیم بخار به دیفوزیون، گرم کردن آب تازه و آب پرس و داغ کردن شربت صورت می‌گیرد.

در این دیفوزیون برای کاهش pH دیفوزیون، به شربت خام، سولفیت هیدروژن کلسیم $\text{CaH}(\text{SO}_4)_2$ اضافه می‌کنند که به روی ساکارز اثر منفی ندارد و نیز خلوص شربت خام را بالا می‌برد و سبب افزایش سرعت رسوب کردن کربنات کلسیم در دکانتور می‌شود.



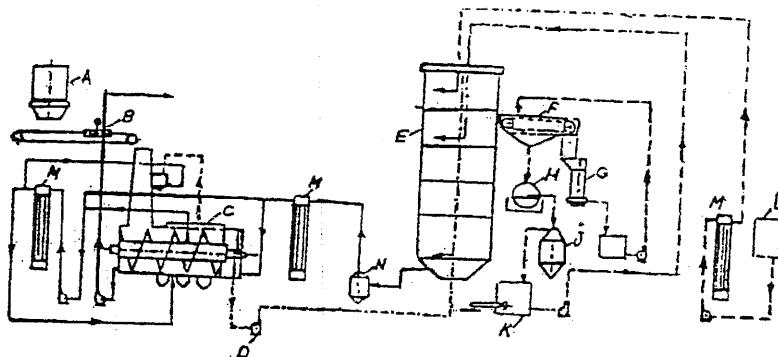
ساختمان دیفوزیون RT

د) دیفوزیون De Smith :

این دیفوزیون هم از نوع تحت فشار می‌باشد.

این سیستم افقی و دارای دیگ حرارتی است. جهت حرکت خلال و شربت عمود بر هم می‌باشد و انرژی لازم برای دناتوراسیون سلول‌های چغندر از طریق گرم کردن شربت‌های استحصالی در هر مرحله و گرم کردن آب^۱ تازه و آب پرس تأمین می‌شود.
ه) دیفوژیون برجی (عمودی) بوکاولف:

این دیفوژیون شباهت زیادی به B.M.A دارد مانند همان دیفوژیون جدید است و ظرفیت بالا دارد. قسمت اصلی آن شامل استوانه‌ای عمودی است که مارپیچی در آن گردش می‌کند. البته تفاوت‌هایی در طراحی قسمت داخلی برج و پیش‌گرم‌کن در این دو دیفوژیون وجود دارد. دیفوژیون بوکاولف از نوع بدون رزو است.



ساختمان دیفوژیون بوکاولف

به طور کلی دیفوژیون‌هایی که دارای دیگ حرارتی یا مایشه هستند بهتر از انواع فاقد مایشه عمل می‌کنند چون در حین جداسازی قند، عمل گرم کردن هم صورت می‌گیرد.

نکته: به درصد قندی که از کل موجود در خلال استخراج می‌شود درجه دیفوژیون گویند.

به طور کلی میزان پرشدن دیفوژیون در انواع بدون فشار یا بدون رزو ۷۵-۶۵ کیلوگرم در ۱۰۰ لیتر و در انواع تحت فشار ۵۵ توضیح کیلوگرم در ۱۰۰ لیتر می‌باشد.

پرس تفاله

تفاله تر خارج شده از دیفوژیون حدود ۹۳ درصد آب و ۷ درصد ماده خشک دارد بنابراین نگهداری و جابه‌جایی آن مشکل است پس این تفاله پرس می‌شود تا بخش اصلی آب آن همراه با قسمتی از قند به دیفوژیون برگشت داده شود. محل ورود آب پرس به دیفوژیون کمی پایین‌تر از محل ورودی آب تازه می‌باشد.

در صورتی که بخواهیم میزان ماده خشک تفاله پرس شده بیشتر شود و تفاله به نحو بهتری فشرده گردد از روش‌های زیر می‌توان استفاده کرد:

- ۱- استفاده از مواد کمک‌کننده جهت فشرده سازی تفاله مثل ترکیبات کلسیم (کلروکلسیم و سولفات کلسیم) که با ترکیبات پکتیکی موجود در تفاله واکنش داده و ایجاد پکتات کلسیم نامحلول می‌کنند و بافت تفاله تا حدی ترد شده و بهتر پرس می‌شود.
- ۲- استفاده از گاز گوگرد و تنظیم pH آب تازه در دیفوژیون
- ۳- استفاده از دستگاه‌های فشرده‌سازی شدید تفاله^۲ که دارای قدرت بیشتری نسبت به دستگاه‌های معمولی هستند.

وقتی تفاله پرس شده ماده خشک بیشتری داشته باشد در میزان حرارت لازم برای خشک کردن آن صرفه‌جویی می‌شود ولی از سوی دیگر با اعمال این روش ناخالصی‌های بیشتری از طریق آب پرس وارد شربت خام می‌شود و کار تصفیه شربت خام مشکل‌تر خواهد شد.

مزایای برگشت آب پرس

۱- کاهش ضایعات قندی

۲- کاهش میزان آب مصرفی:

در حالت عادی آب مورد نیاز ۱۰۰-۷۰ درصد چغندر مصرفی است اما در صورت استفاده از آب پرس برگشتی این میزان به ۳۵-۵۰ چغندر مصرفی کاهش می‌یابد.

۳- کاهش میزان فاضلاب و آلودگی محیط زیست

۴- کاهش میزان سوخت:

چون آب تفاله پرس شده دارای مقادیری گرما می‌باشد مصرف آن سبب صرفه‌جویی در سوخت کارخانه می‌شود.

۵- افزایش میزان تفاله:

تفاله تولیدی به میزان ۰.۲ درصد افزایش می‌یابد به این دلیل که ذرات ریزی در آب پرس وجود دارد که اگر به دیفوزیون برگردانده شود سبب افزایش میزان تفاله می‌شوند.

پس از پرس نیز مقداری قند در تفاله باقی می‌ماند که جز ضایعات قندی کارخانه محسوب می‌شود و معمولاً بین ۰.۵ - ۰.۷ درصد است.

ماده خشک تفاله پس از پرس کردن به حدود ۲۲ درصد می‌رسد. دمای اپتیمم تفاله برای پرس شدن حدود $40-50^{\circ}\text{C}$ و pH حدود ۵.۵-۵ می‌باشد

خشک کردن تفاله

- جهت افزایش ماندگاری تفاله پرس شده، آن‌ها در دستگاه تفاله خشک کنی، خشک می‌کنند.
- خشک کن از نوع **Rotary drier** است که در آن از هوای گرم حدود 650°C استفاده می‌شود که عموماً سیستم آن همسو باشد به این ترتیب ماده خشک تفاله به حدود ۹۰ درصد می‌رسد.
- جهت افزایش ارزش غذایی تفاله به عنوان خوراک دام به آن ملاس می‌زنند در این حالت مقدار ملاس اضافه شده باید در حدی باشد که درصد قند تفاله خشک شده همراه با ملاس به بیش از ۲۵ درصد نرسد.

تصفیه شربت خام^۱:

در فرآیند تولید شکر، اصلی‌ترین مرحله، تصفیه شربت خام است. زیرا در این مرحله هر قدر که مواد غیر قندی بیشتری حذف شود نسبت ساکاراز به مواد خشک موجود در شربت به بالاترین حد خود می‌رسد (یعنی درجه خلوص شربت افزایش می‌یابد) و در نتیجه شربتی حاصل می‌شود که تولید شکر سفید با کیفیت عالی را ممکن می‌سازد.

1. co-current

2. Raw Juice Purification

اهداف کلی تصفیه شربت خام:

- ۱- جداسازی مواد معلق
 - ۲- خنثی سازی حالت اسیدی شربت خام
 - ۳- مهم‌تر از همه جداسازی تا حد ممکن مواد غیر ساکارزی موجود در شربت خام و به این ترتیب افزایش درجه خلوص شربت.
- شربته که دیفوزیون را ترک می‌کند (شربت خام) رنگ خاکستری تا سیاه دارد این رنگ به دلیل رنگدانه‌های ملاتینی است که به راحتی قابل حذف است. این شربت دارای بریکس بین ۱۳-۱۶ می‌باشد (برحسب کشش شربت)
- pH این شربت ۶ و درجه خلوص آن بین $86-87 = Q$ است. که درجه خلوص پایین بیانگر مقدار ناخالصی‌های بالا در شربت می‌باشد.
- مواد غیرقندی شربت سبب کاهش درجه خلوص می‌شود این مواد حلالیت ساکارز را افزایش می‌دهند و تقریباً ۱.۵ برابر مواد غیرقندی، ساکارز به صورت محلول در آخرین پساب کارخانه که ملاس نامیده می‌شود، به صورت محلول از دست می‌رود. بنابراین باید به طریقی بخشی از مواد غیرقندی را حذف کنیم و درجه خلوص را افزایش دهیم تا شکر بیشتری به دست آید.

دلایل تصفیه شربت خام:

- ۱- شربت چغندر حاوی مواد معلق‌ریزی است که در صورت عدم جداسازی باعث پایین آمدن درجه خلوص و ایجاد مشکل در قسمت صافیها می‌شوند.
- ۲- با توجه به اسیدی بودن شربت خام در دماهای بالا ساکارز هیدرولیز می‌شود و ضایعات قندی به بار می‌آورد بنابراین باید شربت را خنثی نمود.
- ۳- رنگدانه‌های موجود در شربت باعث کاهش کیفیت شکر سفید تولیدی می‌شود.
- ۴- ساپونین موجود در شربت باعث کف کردن آن در اوپراسیون می‌شود.
- ۵- مواد غیر قندی ملاس‌زا، میزان ملاس تولیدی و در نتیجه ضایعات قندی را افزایش می‌دهند.

روش‌های تصفیه شربت

- ۱- تصفیه شربت به روش کلاسیک قدیم
- ۲- تصفیه شربت به روش کلاسیک جدید
- ۳- تصفیه شربت به روش Dorr
- ۴- تصفیه شربت به روش برانشوئیک
- ۵- تصفیه شربت به روش BMA
- ۶- تصفیه شربت به روش نوی ساد
- ۷- تصفیه شربت به روش ویکلوند

در مرحله تصفیه شربت امروزه از آهک و دی‌اکسید کربن استفاده می‌شود.

کاربرد شیر آهک و گاز کربنیک مزایای خاصی دارد که به عنوان مناسب‌ترین و اقتصادی‌ترین شیوه تصفیه شیمیایی محسوب می‌شود. برخی از این مزایا به شرح زیر هستند:

- ۱- سنگ آهک در طبیعت به مقدار فراوان و با قیمت ارزان یافت می‌شود.
- ۲- تبدیل سنگ آهک به اکسید کلسیم (آهک) و گاز کربنیک و سپس تهیه شیر آهک از آن آسان است.
- ۳- هنگامی که شیر آهک به شربت خام اضافه می‌شود بخش زیادی از ناخالصی‌های محلول را به صورت نامحلول در آورد و رسوب می‌دهد. همچنین کریستال‌های کربنات کلسیم که پس از زدن گاز کربنیک به شربت ایجاد می‌شود به سبب خاصیت جذب سطحی که دارند سبب حذف مقدار دیگری از ناخالصی می‌شود.
- ۴- ساکارات کلسیم حاصل از ترکیب آهک با ساکارز در مرحله کربناتاسیون به راحتی تجزیه شده و ساکارز آزاد می‌شود.
- ۵- شیر آهک به سبب داشتن حالت قلیایی، محیط شربت خام را از حالت اسیدی خارج نموده و مانع تجزیه ساکارز می‌شود.

نکات مهم:

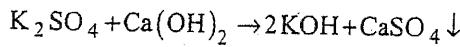
- ۱- هر چه مقدار ساکارز موجود در محلول بیشتر باشد، آهک بیشتری در آن حل می‌شود.
- ۲- حلایت آهک در شربت با دما رابطه عکس دارد و هر چه حرارت کمتر باشد آهک بیشتری در ساکارز حل می‌شود.
- ۳- هر چه مقدار آهک وارد شده به محلول ساکارز بیشتر باشد و دمای محلول پایین‌تر باشد احتمال ایجاد تری ساکارات کلسیم نامحلول بیشتر می‌شود.
- ۴- در مسیر تصفیه شربت خام باید شرایط به گونه‌ای فراهم شود که احتمال ایجاد تری ساکارات کلسیم کمتر باشد (مثلاً با دمای بالاتر) و ساکارات تشکیل شده از نوع محلول باشد زیرا در صورت ایجاد تری ساکارات نامحلول میزان ضایعات ساکارز در کل شربت بالا می‌رود. ساکارات‌های محلول حاصل در مرحله کربناتاسیون با اضافه شدن دی‌اکسید کربن، ساکارز آزاد می‌کنند.
- ۵- برخلاف مرحله تصفیه در سیستم قندگیری از ملاس به روش استفن باید سعی شود که تا حد امکان ساکارز موجود در ملاس به صورت تری ساکارات کلسیم نامحلول درآمده و از ملاس بازیافت شود. مثلاً با کاهش دما یا افزایش نسبت آهک مصرفی این کار انجام می‌شود.

اثر آهک بر روی ترکیبات شربت خام

۱- اثر آهک روی ترکیبات معدنی:

آهک آنیون‌هایی مثل سولفات‌ها و فسفات‌ها را به صورت نمک‌های کلسیم نامحلول در می‌آورد و آماده رسوب می‌سازد اما یون‌های سدیم و پتاسیم به صورت ترکیبات محلول در آمده و در شربت باقی می‌مانند و این توان را دارند که با یون‌های هیدروکسید (OH^-) موجود در شربت تشکیل ترکیبات محلول و شدیداً قلیایی مثل NaOH و KOH بدنهند و قلیاییت شربت را افزایش دهند. چون یون‌های سدیم و پتاسیم مذکور از قبل در شربت وجود داشته و در واقع منبع آن‌ها چغندر قند می‌باشد، بنابراین قلیاییت حاصل از آن‌ها را قلیائیت طبیعی^۱ می‌گویند.

در حالی که اگر هیدروکسید سدیم یا هیدروکسید پتاسیم و یا سایر ترکیبات قلیایی به صورت مصنوعی در مراحل فرآیند به شربت اضافه شود قلیائیت پدید آمده از آن‌ها را قلیائیت مصنوعی^۱ می‌نامند. نمونه‌ای از واکنش‌های موارد فوق به صورت زیر است:



۲- اثر آهک روی مواد آلی بدون ازت:

(الف) اغلب اسیدهای آلی بدون ازت و نمک‌های آن‌ها مثل سیترات‌ها، مالات و اگزالات‌ها معمولاً با آهک ترکیبات کلسیم نامحلول ایجاد کرده و رسوب می‌کنند. همچنین غالب ترکیبات آلی بدون ازت دیگر مانند ساپونین که در شربت خام وجود دارد معمولاً با آهک ایجاد ترکیبات کلسیم نامحلول کرده و رسوب می‌کنند.

(ب-۱) آهک با قلیایی کردن شربت مانع تجزیه ساکارز و تبدیل آن به قند انورت می‌گردد اما بخشی از قند انورت موجود در اثر آهک و حرارت بالای آهک خور II تجزیه می‌شود.

(ب-۲) اگر مقدار قند انورت خیلی بالا باشد اسیدلاکتیک زیادی به وجود می‌آید و مقدار زیاد این اسید می‌تواند سبب افت قلیائیت و تجزیه بیشتر ساکارز گردد.

(ب-۳) بخشی از قندهای انورت که تجزیه نشده‌اند و محلول باقی مانده‌اند به مراحل بعدی یعنی تغليظ (اوپراسیون) رفته و آن‌جا با اسیدهای آمینه ترکیب شده و ایجاد رنگدانه‌های ملانوئیدینی نموده و رنگ شربت را تیره می‌کنند.

(ج) بخش زیادی از رافینوز موجود در شربت خام با آهک جداسازی نشده و به حالت محلول در شربت باقی می‌ماند و وارد ملاس می‌شود. اگر رافینوز تحت تأثیر دمای پایین و مقدار زیاد آهک قرار گیرد می‌تواند به رافینوزات تری کلسیک نامحلول تبدیل شود، چنین واکنشی در مراحل تصفیه شربت خام رخ نمی‌دهد اما هنگام قندگیری از ملاس به روش استفن این واکنش صورت می‌گیرد و ترکیب حاصل به همراه ساکارات‌های حاصله به گل ساکارات تبدیل شده و به مراحل تصفیه برمی‌گردد.

۳- اثر آهک روی رنگدانه‌ها:

۱- ملانین‌های حاصل از قهقهه‌ای شدن آنزیمی در مرحله کربناسیون جذب سطحی کربنات کلسیم می‌شده و خارج می‌شوند اما جذب آن‌ها برگشت‌پذیر است به این معنی که اگر عمل زدن گاز کربنیک بیش از حد انجام شود و قلیائیت شربت زیاد پایین آید ملانین‌ها آزاد می‌شوند.

۲- ملانوئیدین‌های حاصل از میلارد نیز جذب سطحی کربنات کلسیم می‌گردند و با آن‌ها رسوب کرده و جداسازی می‌شوند. البته این امکان وجود دارد که در مرحله اوپراسیون مجدداً در اثر ترکیب قند انورت با اسیدهای آمینه (که در مرحله تصفیه حذف نمی‌شوند) ملانوئیدین‌ها تشکیل شده و سبب تیره شدن رنگ شربت شوند.

۴- اثر آهک روی مواد ازتدار محلول در شربت خام:

(الف) قسمت عمده اسیدهای آمینه تحت تأثیر مراحل تصفیه قرار نمی‌کیرند بنابراین در شربت باقی مانده و تشکیل ملاس می‌دهند بنابراین آمینواسیدها از مواد ملاس‌زای اصلی هستند.

ب) اسیدهای آمینه آمیدی در اثر حرارت و قلیایی تجزیه شده و آمونیاک آزاد می‌کنند و بقیه آن‌ها به صورت اسید پپرولیدون کربوکسیلیک در می‌آید. معمولاً پس از جداسازی آمونیاک بخش باقی‌مانده آمیدهای مذکور به شکل محلول در شربت باقی‌مانده و وارد ملاس می‌شوند.

ج) بتائین از دسته ترکیبات ازت دار محلول در آب است که آهک اثری روی آن نداشته و به شدت ملاس‌زا می‌باشد پس جز ازت مضره است

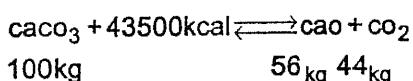
۵- اثر آهک روی ناخالصی‌های ازت کلوئیدی

بخش عمده‌ای از ترکیبات پکتیکی در صورت عملکرد صحیح مرحله تصفیه شربت جذب سطحی کربنات کلسیم شده و رسوب می‌کنند. جهت حذف بهتر آن‌ها مقدار کمی از گل رسوب یافته در دکانتور را به بخش آهک خور مقدماتی برمی‌گردانند. کریستال‌های کربنات کلسیم موجود در این گل که گل برگشتی نام دارد سبب جذب و رسوب نمودن ترکیبات پکتیکی شده و مانع بروز اشکال در دکانتور می‌گردند.

پروتئین‌ها نیز از دسته مواد ازت دار کلوئیدی هستند و اگر آهک خور مقدماتی به خوبی و به آرامی انجام شود هر پروتئینی به pH ایزوالکتریک خود رسیده و منعقد می‌شود. همچنین گل برگشتی نیز به حذف بهتر آن‌ها کمک می‌کند.

کوره‌های آهک کک سوز

کوره آهک^۱ یکی از اجزای لازم و ضروری کارخانه قند است که آهک و گاز کربنیک هر دو در این قسمت تهیه می‌شوند. در این واکنش کربنات کلسیم را حرارت می‌دهند و از آن آهک و دی‌اکسید کربن تولید می‌کنند این عمل را تکلیس می‌نامند. آهک مناسب برای فرآیند تصفیه بایستی وزن مخصوص کم، سطح مخصوص زیاد و قابلیت حل شدن خوب داشته باشد. در ایران به عنوان ماده سوختی از کک زغال سنگ استفاده می‌شود.



این معادله برگشت پذیر و انرژی خواه^۲ می‌باشد. در کارخانه مجدداً CaO و CO₂ با هم ترکیب شده و کربنات کلسیم تولید می‌شود که به صورت رسوب است و گل نام دارد.

1kg کک خالص 8100 kcal انرژی تولید می‌کند، بنابراین طبق واکنش تجزیه سنگ آهک برای تجزیه هر 100 کیلوگرم سنگ آهک 6.4 کیلوگرم و یا به عبارتی به میزان 5.4 درصد سنگ آهک، کک لازم است. اما در عمل مقدار کک موردنیاز بین ۱۲ - ۸ درصد (به طور متوسط 10 درصد) سنگ آهک می‌باشد. زیرا هم درجه خلوص کک ۱۰۰ درصد نیست و هم بخشی از گرمای تولید شده هدر می‌رود. سنگ آهک مصرفی را 10 درصد چندر مصرفی محاسبه می‌کنند.

کوره آهک دارای سه منطقه است:

۱- منطقه پیش گرم کن:

این منطقه در قسمت بالای کوره آهک قرار دارد. در این قسمت، سنگ کربنات کلسیم سرد وارد کوره آهک شده و گاز CO_2 با دمای $800-900^\circ\text{C}$ به طرف بالای کوره آهک صعود می‌کند. در این حالت گاز CO_2 خروجی، گرمای خود را به سنگ آهک و کک منتقل نموده و در نتیجه دمای آن کاهش می‌یابد و از طرف دیگر سنگ آهک و کک ورودی به کوره داغ می‌شوند.

۲- منطقه آتش:

در این قسمت دمای کوره معادل 1150°C بوده و تجزیه واقعی سنگ آهک در این قسمت انجام می‌شود. با افزایش درجه حرارت از 800°C به 1150°C کریستال‌های CaO بدست آمده درشت و منفرد هستند اما بالای این دما مجدداً به هم جوش خورده و سطح نسبی کاهش و جرم مخصوص آن‌ها افزایش می‌یابد. اگر سرعت تخلیه آهک اگر کشش CO_2 به سمت خارج از کوره زیاد شود منطقه آتش گسترش یافته و سنگ جوش ایجاد می‌شود. ولی اگر سرعت تخلیه آهک زیاد شود منطقه آتش کوچک می‌شود در این حالت به جای آهک، سنگ آهک خام از کوره خارج می‌شود. جوش، کوره نتیجه مستقیم گرم کردن اضافی کوره است در این حالت در اثر حرارت بالا سنتلهای آهک به هم می‌چسبند. در صورت ایجاد جوش درصد کک را نسبت به سنگ کاهش می‌دهند و نیز اگر جوش مانع کشش هوا از قسمت پائین کوره به داخل آن شود، لازم است که کشش پمپ هوا را افزایش داد.

زمان پخت تابعی از ابعاد سنگ آهک است به این ترتیب که هر چه ابعاد سنگ بزرگتر باشد زمان پخت بیشتر می‌شود. دمای 1150°C برای زمانی است که درجه خلوص آهک 99 درصد باشد چنان‌چه درجه خلوص افزایش یابد به دمای بیشتر نیاز داریم. وجود اسید سیلیسیک و سیلیکات‌ها در سنگ آهک سبب می‌شود که آهک به سختی تبدیل به شیر آهک شود. سیلیسی بدرین اثر را روی آهک می‌گذارد. به این دلیل که نقطه ذوب این ترکیبات پایین‌تر از آهک بوده و زود ذوب می‌شوند و روی سنگ آهک قرار می‌گیرند و مانع تبدیل آن به شیر آهک می‌شوند. نیز به سبب اینکه ملاس‌زا می‌باشد به ویژه در مناطقی که قندگیری از ملاس وجود دارد نامناسب است.

۳- منطقه سرد:

در این قسمت دمای آهک به دلیل تبادل گرمایی که با هوای ورودی به کوره انجام می‌دهد خنک می‌شود و دمای هوای ورودی افزایش می‌یابد.

مزایای کک و کوره‌های کک سوز

- ۱- به علت پراکندگی قطعات کک در میان قطعات سنگ آهک، راندمان حرارتی مناسب است.
- ۲- از نظر مکانیکی و تعمیرات، کوره کک سوز ساده می‌باشد.
- ۳- سرمایه‌گذاری اولیه کوره‌های کک سوز کمتر است.
- ۴- مهم‌ترین مزیت کوره‌های سوز بالاتر بودن درصد دی‌اکسید‌کربن در مخلوط گازهای خروجی است.

عیب اساسی کوره‌های کک سوز آن است که:

عملکرد کوره بسیار تحت تأثیر کیفیت سنگ آهک و کک و متناسب بودن ابعاد آن است.

- بهترین کک، ککی است که فاقد گوگرد بوده، حداقل رطوبت را داشته و میزان خاکستر آن کمتر از ۸ درصد باشد. برای مثال حضور خاکستر بالا به خصوص املاح سدیم و پتاسیم در کک و باقی‌ماندن آن در آهک پس از سوختن کک می‌تواند در نهایت املاح مذکور را از طریق شیر آهک مصرفی در تصفیه، وارد شربت کند که این املاح اثر ملاس‌زایی دارند.

نکته: کمترین CO_2 را کوره‌های گازسوز تولید می‌کنند.

نکته: هر تن سنگ آهک 3000m^3 گاز CO_2 با دمای 35°C تولید می‌کند.

- گاز دی‌اکسید کربن به دست آمده از کوره به دستگاه خاکستر گیر هدایت می‌شده و سپس در لاور آن را شسته و خنک می‌کنند. لاور یک استوانه فولادی عمودی است که گاز از کف آن وارد شده و با آبی که از روی چند صفحه پایین می‌ریزد، برخورد می‌کند. آب دارای دمای 30°C - 20°C می‌باشد. قسمت زیادی از گاز خروجی از بالای کوره را گاز ازت تشکیل می‌دهد.
- در صد گاز کربنیک در مخلوط گازهای خروجی را اصطلاحاً غلطت گاز می‌خوانند و عامل بسیار مهمی در فرآیند تصفیه است غلطت گاز کربنیک توسط دستگاه اورست^۱ اندازه‌گیری می‌شود.

در صد خلوص CO_2 هرچه بیشتر باشد عمل اشباع بهتر انجام می‌شود مقدار گاز CO_2 نباید کمتر از ۳۰ درصد کل گازهای خروجی از کوره باشد.

آهک به دست آمده دو استفاده دارد:

- ۱- برای قندگیری از ملاس که در این صورت ابتدا وارد کنکاسور می‌گردد که آهک را به قطعات ریز تبدیل می‌کند. سپس وارد آسیاب شده و پودر آهک ایجاد می‌شود پودر آهک تولیدی را برای قندگیری از ملاس به کار می‌برند.
- ۲- در آهک خور ۱ و ۲ جهت تصفیه شربت به کار می‌رود برای این منظور آهک بدست آمده از کوره را وارد میک^۲ می‌کنند. میک استوانه دواری است که آب و آهک را با هم مخلوط نموده و در این حالت آهک زنده، هیدراته شده یا اصطلاحاً کشته می‌شود به این ترتیب اکسید کلسیم (CaO) تبدیل به هیدروکسید کلسیم یا شیر آهک Ca(OH)_2 می‌گردد. سپس شیر آهک حاصل وارد شن‌گیر، و بعد وارد مخزن شیر آهک و در نهایت وارد آهک خور می‌شود.

برای تولید شیر آهک بهتر است از آب خالص استفاده نشود و آب حاوی کمی قند باشد زیرا آهک در محلول‌های قندی راحت‌تر از آب خالص حل می‌شود.

معمولًاً غلطت شیر آهک Ca(OH)_2 را با درجه بومه بیان می‌کنند و ۲۰ درجه بومه معادل $Bx=36$ یا ۲۱۲ گرم در لیتر CaO می‌باشد.

توجه: هر درجه بومه معادل ۱۰ گرم CaO در لیتر است.

کوره‌های آهک گازسوز^۳

از نظر ساختمان، ظاهری تقریباً مشابه کوره‌های کک سوز دارند و مناطق سه‌گانه در آن دیده می‌شود.

1. orsat

2.Mik

3. Gas fired kiln

در این نوع کوره‌ها از گازهای طبیعی مثل بوتان و پروپان به عنوان سوخت استفاده می‌کنند که مستقیماً در قسمت داخلی کوره (در بخش پایینی منطقه احتراق) تزریق شده و با سوختن، حرارت لازم را برای تجزیه سنگ آهک فراهم می‌نماید. در بعضی از این کوره‌ها برای معادل کردن سوختن گاز در منطقه احتراق، از عمل گردش دادن مجدد هوا و گازها در آن منطقه استفاده می‌کنند تا سوخت گازها به صورت کاملتری انجام شود. هوای لازم برای سوختن گازها از قسمت پایین کوره وارد می‌شود. اما قسمتی از این هوا به جای گذشتن از میان آهک‌های تولیدی، توسط لوله‌هایی که در منطقه خنک‌کننده کوره قرار دارند و توسط دستگاه‌های مکنده^۱، مستقیماً به ناحیه ورود سوخت به کوره فرستاده می‌شود. این کار هوای بیشتر و خالص‌تری را برای فرآیند سوختن گاز وارد منطقه احتراق می‌کند.

کوره‌های آهک مایع سوز^۲:

این کوره‌ها نیز شبیه کوره‌های کک‌سوز می‌باشند. در مجاورت کوره، اتاقک‌های^۳ نصب شده که در آن سوخت مایع به حالت گازی تبدیل می‌شود به این ترتیب که سوخت مایع با عبور از دستگاه پاشنده^۴ به ذرات بسیار ریزی تبدیل شده و شکل گاز مانند یا بخار مانندی پیدا می‌کند. برای این‌که تبدیل سوخت و شکسته شدن سوخت مایع به ذرات گاز آسان شود، بخشی از گازهای داغ تولیدی در کوره توسط لوله‌هایی از منطقه احتراق به درون اتاقک‌های مذکور گردش داده می‌شود، این عمل موجب افزایش دما در اتاقک‌ها شده و به فرآیند تبدیل سوخت مایع به ذرات گاز مانند کمک می‌کند. سوخت به حالت گاز از اتاقک‌ها خارج شده و به درون کوره در منطقه احتراق تزریق می‌گردد و با سوختن و ایجاد حرارت موجب پخش سنگ آهک و تجزیه آن می‌شود جریان هوا در این کوره‌ها مشابه کوره‌های گاز‌سوز است.

روش کلاسیک تصفیه شربت

امروزه در بیشتر کارخانجات از این روش استفاده می‌شود. روش کار بدین صورت است که به شربت خام در دو مرحله که موسوم به آهک خور I و II هستند به میزان ۳-۲ درصد آهک اضافه می‌کنند (اصولاً مقدار مصرف آهک ۸۵-۱۰۰ درصد مواد غیرقندی شربت خام می‌باشد) و در نتیجه مواد کلوئیدی و پروتئین‌ها و نمک‌های غیر محلول کلسیم رسبوب کرده و از شربت جدا می‌شود به این مرحله آهک زنی یا آهک خور گفته می‌شود. علت افزودن آهک در دو مرحله این است که اضافه کردن یک مرحله‌ای آهک سبب افزایش ناگهانی و بیش از حد pH شده و با تجزیه ساکارز همراه است. مرحله بعدی به این صورت است که آهک اضافی در شربت را به وسیله گاز کربنیک تبدیل به کربنات کلسیم می‌کنند این ترکیب به علت سطح متخالخلی که دارد به ناخالصی‌ها متصل شده و آن‌ها را راسب می‌نماید و هم‌زمان با آن ساکارات کلسیم، ساکارز را آزاد می‌کند، که به این مرحله گاز خور گفته می‌شود.

آهک خور مقدماتی^۵، (آهک خور I، دیفیکاسیون I، پرشولاز)

در این مرحله ۰.۲۵٪ درصد از کل آهک مصرف شده و pH شربت خام از ۶ به ۱۰.۸-۱۱.۲ می‌رسد.

1. Blower
2. Oil-fired kiln
3. Gasi fying chambers
4. In jector
5. Preliming

اهداف آهک خور I:

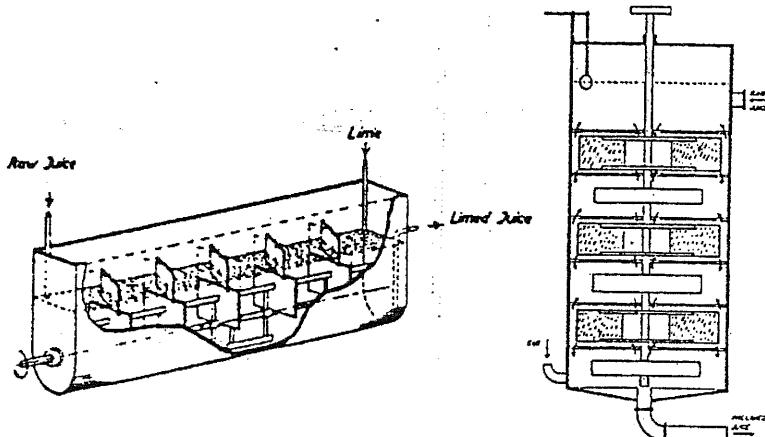
- ۱- ایجاد شرایط pH مطلوب جهت انعقاد و به هم چسبیدن ناخالصی‌ها به ویژه پروتئین‌ها می‌باشد.
 - ۲- ختنی شدن pH اسیدی شربت خام.
- از آن جایی که هر یک از مواد غیرقندی در یک pH معین جدا می‌شوند در صورتی که pH خیلی سریع بالا رود برخی از مواد غیرقندی فرصت جدا شدن پیدا نمی‌کنند.
- در این مرحله اگر pH از ۱۱.۲ بالاتر رود: برخی از مواد رسوب کرده، دوباره حل می‌شوند و دیگر حتی با کاهش مجدد pH هم قابل جداسازی نیستند.
 - در صورتی که pH از ۱۰.۸ کمتر باشد مواد غیرقندی کاملاً جدا نمی‌شوند
 - عموماً کاربرد درجه حرارت نسبتاً کمتر در این مرحله مناسب‌تر است. زیرا دمای بالا سبب شکسته شدن برخی مواد کلوئیدی می‌شود.

نکته: در آهک خور I بسیاری از اسیدهای آلی با کلسیم ترکیب و حذف می‌شوند مثل اسید تارتاریک و گلوتارونیک. ولی بعضی مثل اسید اگزالیک و اسید سیتریک حذف نمی‌شوند و روی بدنه‌های اوپراتور رسوب می‌کنند.

روش‌های انجام آهک خور I

برای انجام این مرحله دستگاه‌های مختلفی وجود دارد از جمله:

- ۱- آهک زن مقدماتی بریگل مولر
- ۲- آهک‌زن مقدماتی ناوو^۱



۱- روش اشپینگلر:

یکی از متدهای آهک خور اول است. در این روش یک دفعه تمام شیر آهک لازم (۰.۲۵ درصد) را به شربت اضافه می‌کنند تا pH از ۶ به ۱۱.۲ برسد. به این ترتیب افزایش pH یکنواخت و سریع می‌باشد.

این روش به دلیل این که به برخی از غیرقندی‌ها فرصت جدا شدن نمی‌دهد، امروزه متداول نیست. زیرا سیستم از نوع Batch می‌باشد یعنی مخزن با شربت پر شده، آهک زنی می‌شود و سپس خالی می‌شود و شربت بعدی پر می‌گردد. این فرآیند ۲۰ دقیقه طول می‌کشد و درجه حرارت انجام واکنش ۴۰ درجه سانتی گراد است.

۲- روش دوچک:

این روش مداوم و تدریجی است و در آن pH آهسته‌آهسته (پلکانی) بالا می‌رود. به این ترتیب سعی می‌شود که آهک زنی به گونه‌ای انجام شود که ضمن افزایش pH، شربت در هر pH خاص مدتی باقی بماند، این روش در دستگاهی به نام برینگل مولر¹ انجام می‌شود. در این روش استفاده از جریان غیر همسو شربت خام و شیر آهک حالت خاصی از افزایش تدریجی و یکنواخت pH شربت را به وجود می‌آورد. این دستگاه ۷ خانه دارد و شربت از خانه هفتم خارج می‌شود. در خانه سوم یا چهارم گل دکانتور یا ساکارات کلسیم به منظور تنظیم pH اضافه می‌شود. مدت زمان توقف شربت در هر یک از خانه‌ها ۳ دقیقه و مجموعاً ۲۰ دقیقه است. بهترین دما برای آهک خور دمای شربت و زمان آهک خور اول با هم نسبت عکس دارند. در کل، زمان بیشتر و دمای کمتر مناسب‌تر است. اول 65°C - 60°C است. در صورتی که دما بالای 65°C باشد، گل به خانه دوم و سوم اضافه می‌شود و در صورتی که کمتر از 65°C باشد به خانه اول اضافه می‌شود.

اضافه کردن گل دکانتور به آهک خور اول سبب افزایش قلیائیت می‌شود. و به علت آن که گل دارای رسوب کربنات کلسیم است، سبب می‌شود که در اشباع I بلورهای کربنات کلسیم درشت‌تر شده و در نتیجه گل در دکانتور بهتر رسوب می‌کند.

نکته: محل قرار گرفتن مخزن گل برگشتی بین مسیر شربت خام و آهک خور اول است.

بنابراین در سیستم کلاسیک تصفیه شربت، افزایش pH آهک خور اول به صورت تدریجی یا پروگرسیو² و زیاد شونده است.

آهک خور چند مرحله‌ای برای تصفیه شربت حاصل از چغندرهای سالم و با کیفیت نرمال مناسب است. ولی برای چغندرهایی که در اثر سرمادگی آسیب دیده باشند مناسب نیست، زیرا کلوبیدهای این نوع چغندرهای آسیب دیده در آهک خور چند مرحله‌ای غیر طبیعی عمل می‌کنند و در نتیجه شربت این نوع چغندرها هنگام صاف کردن مشکلاتی را باعث می‌شود. بعد از آهک زنی مقدماتی به دلایل زیر شربت را گرم می‌کنند:

۱- جداسازی ناخالصی‌ها

۲- تبدیل ترکیبات محلول به نامحلول

۳- کاهش آلودگی میکروبی

آهک خور اصلی^۱، (آهک خور دوم، دیفیکاسیون II، شولاژ)

در این مرحله pH شربت را به ۱۲.۶ و یا کمی بیشتر می‌رسانیم.

اهداف آهک خور اصلی:

- ۱- مهم‌ترین هدف این مرحله هیدرولیز عوامل تشکیل دهنده رنگدانه‌های ملانوئیدینی می‌باشد. از یک سو قند انورت تبدیل به اسید لاکتیک می‌شود و از سوی دیگر اسید آمینه آسپارژین و گلوتامین نیز تحت اثر قلیابی و حرارت به اسید پیرولیدون و NH_4^+ تبدیل می‌گردد در نتیجه امکان تشکیل رنگدانه‌های ملانوئیدینی از بین می‌رود.
- ۲- استریل کردن شربت در دما و pH بالا
- ۳- در دسترس قرار دادن آهک اضافی در شربت، این آهک با مواد موجود در شربت واکنش نداده و در مرحله گاز خور I ضمن ترکیب با CO_2 ایجاد کربنات کلسیم اضافی می‌کند که نقش تعیین کننده‌ای در جداسازی ناخالصی‌ها دارد.
- تقریباً از کل ۲ درصد آهک مصرفی ۰.۲۵ درصد در آهک خور اول و ۱.۷۵ درصد در آهک خور دوم استفاده می‌شود.

نکته: بهترین راه کنترل آهک خور دوم تعیین مقدار قند انورت است که باید کمتر از ۰.۰۰۸ درصد باشد.

- در مرحله آهک خور دوم به منظور بهبود رنگ شربت آن را هواده می‌کنند.

نکته: در صورتی که عوامل تشکیل دهنده رنگ (قند انورت) در آهک خور II هیدرولیز نشوند و یا عمل هیدرولیز در این مرحله کامل نشود. این ترکیبات در شربت باقی مانده و به بخش اوپراسیون وارد می‌شوند که در این بخش به علت دمای زیاد تجزیه شده و تبدیل به ترکیباتی اسیدی مثل اسید لاکتیک می‌شود که pH را کاهش داده و سبب تجزیه ساکارز و خوردگی دستگاه‌ها می‌شود.

در این صورت مجدداً کاهش pH و حضور دمای بالا باعث تبدیل مقدار بیشتری ساکارز به قند انورت می‌شود. انورت نیز به اسید لاکتیک تبدیل شده و محیط باز هم اسیدی‌تر می‌شود که باز سبب از بین رفتن قند می‌شود به این ترتیب ممکن است pH شربت در اوپرатор از حدود ۹ به ۶ تقلیل یابد.

- مدت زمان انجام این مرحله بین ۱۰-۸ دقیقه و بهترین دمای آهک خور دو 88°C می‌باشد.
- در دمای 80°C در مدت سه دقیقه حدود ۹۰ درصد قند انورت تجزیه شده و تبدیل به اسید لاکتیک می‌شود. اما تجزیه آمیدها (آسپارژین و گلوتامین) به سرعت قند انورت صورت نمی‌گیرد. پس اگر بنا به دلایلی میزان آمید موجود در چغندر قند افزایش یابد بایستی زمان و دمای آهک خور II را افزایش داد در غیر این صورت آمیدها در شربت باقی مانده و در مرحله اوپراسیون pH شربت را کاهش می‌دهند.

برای هیدرولیز عوامل تشکیل دهنده رنگ ملانوئیدین (رنگدانه میلارد) دمای بالا مورد نیاز است که در روش کلاسیک قدیم این دما را روشنوفر تأمین می‌کرد ولی به سبب اینکه حلالیت شیر آهک در دمای بالا کاهش می‌یابد این امکان وجود دارد که کلیه عوامل تشکیل دهنده رنگ ملانوئیدین حذف نشوند.

بنابراین روش کلاسیک جدید ابداع شد. در این روش شیر آهک به آهک خور II اضافه می‌شود و زمان لازم برای تأثیر آهک بر روی عوامل تشکیل دهنده رنگ در نظر گرفته می‌شود. یعنی در این مرحله شیر آهک عوامل تشکیل دهنده رنگ ملانوئیدین را می‌شکند ولی

تجزیه آن‌ها به سبب عدم تامین دمای کافی انجام نمی‌گیرد. برای تأمین دما شربت آهک خورده را وارد روشنوفر می‌کنند. سپس زمان کافی را برای تجزیه عوامل تشکیل دهنده رنگ می‌دهند.

نکته: پایین آمدن pH در اوپراسيون به دلیل عدم تنظیم pH در شولاز می‌باشد.

کربناسيون I، (گاز خور، ساتراسيون اول، اشباع I)

در اين مرحله با جذب آهک اضافي pH را به حدود ۱۰.۸-۱۱.۲ تقليل مي‌دهيم.

اهداف اين مرحله به شرح زير است:

- ۱- رسوب دادن آهک اضافي با CO_2 به صورت کربنات کلسیم و جدا کردن کربنات کلسیم و مواد غیر قندی متعقد شده.
 - ۲- گاز کربنیک باعث کاهش pH شربت آهک خورده می‌شود و شربت را جهت مرحله تغليظ آماده می‌کند.
 - ۳- گاز کربنیک سبب می‌شود که اتصال بین ساکارز و آهک در مولکول‌های ساکارات شکسته شده و آهک آزاد شده با CO_2 تولید کربنات کلسیم نماید و در نتیجه مولکول‌های ساکارز در شربت حالت آزاد يابند.
- در اين مرحله تزریق گاز CO_2 و ترکیب آن با شیر آهک $\text{Ca}(\text{OH})_2$ منجر به تشکیل رسوبات با بار مثبت کربنات کلسیم می‌شود. اين رسوبات، کلوئیدهای با بار منفی (پكتین، پروتئين) را در سطح خود جذب نموده و از فرآيند خارج می‌کنند.

نکته: قليائيت، مقدار گرم CaO موجود در ۱۰۰ ميلي لیتر شربت می‌باشد.

قليائيت شربت در اين حالت بين ۰.۸-۱ درصد CaO در ۱۰۰ ميلي لیتر شربت می‌باشد.

- هرگاه قليائيت از حدود تعیین شده کمتر شود (يعني CO_2 بيشتری وارد شربت گردد):
 - شربتی بيش از حد کربناته به دست می‌آيد که رنگ آن قهوه‌ای تیره می‌شود.
 - محتوى مقدار زیادی مواد غیرقندی حل شده است
 - اگر قليائيت خيلي بالا باقى بماند (يعني CO_2 کمتری مصرف شود):
- شربت کمتر از حد کربناته به دست می‌آيد که صاف کردن آن به سختی انجام می‌شود.
- وجود داشتن مقداری آهک اضافي (۰.۸-۱ درصد) پس از خاتمه عمل اشباع I باعث کمک به مرحله صاف کردن شربت می‌شود.

اگر pH بيشتر از ۱۲ باشد موادر زير رخ مي‌دهد:

- جدا نشدن كامل آهک

• عدم ترسیب کربنات کلسیم در دکانتور

• عدم صاف شدن مناسب شربت در دکانتور

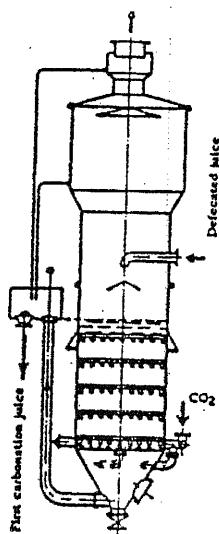
• روشن‌تر شدن رنگ شربت

اگر pH به کمتر از ۱۰.۸ برسد سبب موادر زير می‌شود:

- حل شدن مجدد مواد غیر قندی

- تیره شدن رنگ شربت
- کاهش درجه خلوص شربت
- افزایش سرعت ترسیب گل در دکانتور و سرعت صاف شدن شربت در صافی‌ها
- دستگاه کربناتور^۱ شامل تانک استوانه‌ای بزرگی است که از قسمت بالای آن شربت آهک خورده وارد مخزن شده و روی یک کلاهک مخروطی می‌ریزد و از قسمت پایین این استوانه نیز گاز CO_2 به درون شربت دمیده می‌شود. تزریق گاز از طریق لوله‌هایی انجام می‌شود که سوراخ‌های متعددی دارند و گاز را به صورت حباب‌های ریزی درون شربت پخش می‌کنند. هر چه اندازه حباب‌های گاز وارد شده به شربت کوچک‌تر باشد به دلیل تماس بیشتر با شربت، کارایی بهتری خواهد داشت. ارتفاع شربت در کربناتور متناسب با فشار CO_2 است و معمولاً ۴.۵ متر می‌باشد.

مرحله‌ای تحت عنوان برگشت مجدد یا سیرکولاسیون^۲ نیز معمولاً در اشباع I انجام می‌شود: به این ترتیب که بخشی از شربت گاز خورده از تانک کربناتور خارج شده و با شربت در حال ورود به تانک اصلی مخلوط شده و به داخل کربناتور برمی‌گردد. به این ترتیب مقدار شربت در حال گردش ۴-۵ برابر شربت اصلی می‌باشد. این کار باعث درشت‌تر شدن کریستال‌های کربنات کلسیم به سبب افزایش راندمان عمل گاز خوردن می‌گردد.



دمای مناسب جهت اشباع I، 85°C است. در صورتی که دمای شربت کمتر از این مقدار شود خطر کف کردن شربت وجود دارد. از طرف دیگر هرچه درصد گاز CO_2 بیشتر شود عمل اشباع بهتر صورت گرفته و هرچه کمتر باشد خطر کف کردن وجود دارد. در صورتی که جهت جریان CO_2 و شربت همسو باشد کریستال‌های کربنات کلسیم بسیار ریزی تشکیل می‌شود و احتمال کف کردن وجود دارد.

کربنات کلسیمی که از آهک اضافی در ساتراسیون ایجاد می‌شود به صاف شدن شربت از مواد فلوكه شده کمک می‌کند. کریستال‌های کربنات کلسیم به علت دارا بودن سطح بزرگ، مقداری از مواد غیر قندی شربت را جذب نموده و با خود تهنشین می‌نمایند و از این جهت به شربت کیفیت بهتری می‌دهند.

نمک‌های محلول، اسیدهای آمینه و رنگ‌های شربت جذب سطح کربنات کلسیم می‌شوند. ثابت شده است که هرچه شربت زمان کوتاهتری را در حرارت و قلیایی بالا طی کند ساتراسیون بهتر خواهد بود.
گازهای دیگری که همراه گاز کربنیک وارد شربت می‌شوند زیانی را باعث نمی‌شوند. این گازها عموماً اکسیژن، اسید سولفوریک و مونواکسید کربن است.

مونواکسید کربن عمل ساتراسیون را کند می‌کند و اکسیژن و اسید نیز عمل رنگ زدایی را انجام می‌دهند.
در بعضی از کارخانجات قند به شربت خروجی از اشباع I مواد افزودنی مثل پرسی فلوک (سپاران)^۱ اضافه می‌کنند که در این حالت سرعت ترسیب گل در دکانتور به شدت افزایش پیدا می‌کند و شربت در صافی‌ها به خوبی صاف می‌شود.

دستگاه‌های مربوط به کربناتاسیون

این دستگاه‌ها باید شرایط زیر را داشته باشند:

- ۱- پخش یکنواخت گاز در تمام ارتفاع شربت
- ۲- دادن زمان کافی برای انجام واکنش
- ۳- سرعت نسبی بالای گاز
- ۴- کنترل و تنظیم فشار گاز
- ۵- ارتفاع شربت در حد اپتیمم حفظ شود.

مرحله تهشیینی ناخالصی‌ها و صاف کردن شربت

معمولاً شربت خارج شده از اشباع I را از یک روشوفر عبور می‌دهند و تا دمای ۹۵°C گرم می‌کنند.
هدف از این کار تسريع رسوب دادن کربنات کلسیم می‌باشد. سپس شربت را وارد یک فلاش تانک می‌نمایند تا در آن جا جریان غلیانی تبدیل به جریان آرام شود سپس شربت وارد دکانتور می‌شود. در دکانتور کربنات کلسیم و مواد غیر قندی منعقد شده از شربت جدا شده و به صورت گل تهشیین می‌شوند. شربت زلال از بالا خارج شده و گل‌ها به وسیله پمپ به خارج دکانتور هدایت می‌گردند. آن‌ها یا به فیلتر

خلاصه برگشتند گل و شربت می‌روند و یا به آهک خور اول (خانه ۳ و یا ۴ بربیگل مولر) برای تنظیم pH فرستاده می‌شوند.
چون در گل برگشتی از دکانتور مقداری شیرآهک Ca(OH)_2 وجود دارد بنابراین می‌توان از آن به طور بهینه استفاده نمود در حقیقت هدف اصلی از برگشت گل دکانتور درشت‌تر شدن کریستال‌های کربنات کلسیم است.

با هدایت گل برگشتی از دکانتورها به آهک خور مقدماتی این گل به عنوان هسته اولیه عمل نموده و مواد کلئوئیدی را جذب خود می‌نماید و بدین ترتیب اندازه کریستال‌های کربنات کلسیم درشت‌تر می‌شود. با درشت‌تر شدن این کریستال‌ها سرعت ترسیب در دکانتورها افزایش می‌یابد و نیز صاف شدن گل در فیلتر خلاً بهتر و سریع‌تر انجام می‌شود.
اخیراً به جای دکانتور از فیلتر تغليظ استفاده می‌شود.

مزایای فیلتر تغليظ:

- ۱- کاهش مصرف آهک
- ۲- کاهش ضایعات قندی

۳- تولید رنگ کمتر می‌باشد. اما در دکانتور جون زمان توقف بالاست این موارد اتفاق نمی‌افتد. همچنین در فیلتر تغليظ، گل ۵ تا ۷ بار غلیظ می‌شود ولی در دکانتور ۲.۵ تا ۵ بار.

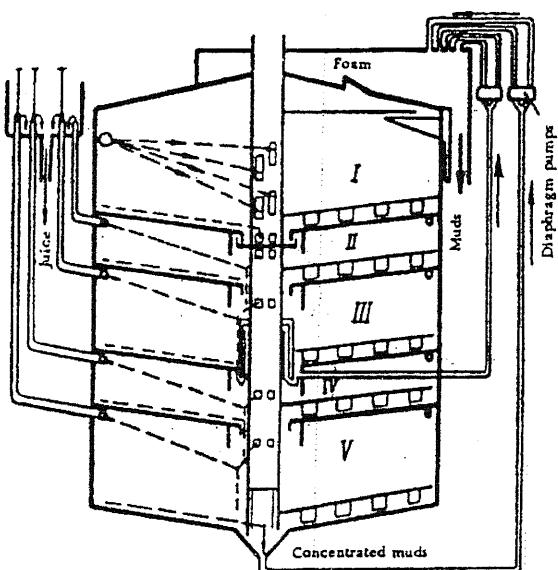
گل خروجی از دکانتور به فیلتر خلاً هدایت می‌شود تا در آنجا شربت موجود در گل جدا شود شربت خروجی از فیلتر خلاً و نیز شربت خروجی از دکانتور، صاف شده و برای جداسازی بقیه آهک وارد مرحله اشباع^۲ یا کربناتاسیون ۲ می‌شود.

ته نشین کننده یا دکانتور

دکانتورها مخازنی با حجم زیاد به صورت چهارگوش یا گرد می‌باشند که داخل آن‌ها به طبقات مختلف تقسیم شده است. وظیفه دکانتورها ترسیب دادن گل و زلال ساختن شربت می‌باشد. به دست آوردن شربتی زلال‌تر نشانگر عملکرد مناسب دکانتور و مراحل قبل می‌باشد.

نکته: عواملی مثل دمای شربت، قلیاییت مرحله اشباع I، مقدار شیر آهک مصرفی در آهک خور، غلظت و وزن مخصوص شربت و ویسکوزیته شربت از جمله عوامل مؤثر در بهبود کار دکانتورها می‌باشند. بهتر است دمای شربت در دکانتور کمتر از 80°C نباشد زیرا کاهش دما سبب افزایش ویسکوزیته شربت و کندی رسوب می‌شود. زمان توقف شربت در دکانتور نیز تا حد ممکن باید کوتاه باشد.

زیرا در زمان طولانی (حدود ۲ ساعت) برخی از ناخالصی‌ها دوباره محلول می‌شوند. امروزه معمولاً زمان توقف شربت در دکانتورها حدود نیم ساعت است.



در رابطه با نحوه خروج گل از دکانتورها آن‌ها را در دو نوع می‌سازند:

۱- دکانتور استاتیکی (ایستائی):

در این نوع دکانتور، گل در اثر نیروی ثقل از طریق صفحات شیبدار به طرف پایین جریان می‌یابد. شیب آن $45-60^{\circ}$ می‌باشد. ضریب تغليظ حدود ۴ است.

۲- دکانتور مکانیکی:

در این نوع دکانتور، گل توسط پارویی که به یک محور متصل شده است و با سرعت آرامی می‌چرخد روی صفحات شیبدار هدایت شده و از دستگاه خارج می‌شوند شیب آن 10° می‌باشد. نسبت تغليظ بین ۷ - ۴ است.

صف کردن شربت

همراه با گل تهنشین شده در دکانتور کمی شربت نیز وجود دارد که باید توسط صافی‌های مخصوص از گل جدا شود. جهت این منظور از صافی‌های خلاً استفاده می‌شود گل صاف شده و خارج شده از صافی خلاً معمولاً مقدار کمی (حدود ۰.۱-۰.۵٪ وزن چند) قند با خود دارد که این قند قابل جداسازی نیست و همراه گل از کارخانه خارج می‌شود و جزء ضایعات کارخانه قند محسوب می‌شود.

گل خارج شده از صافی خلاً به عنوان کود آهکی برای خنثی کردن زمین‌های اسیدی استفاده می‌شود.

عوامل مؤثر در صاف کردن شربت به شرح زیر هستند:

۱- فشار:

اختلاف فشار در دو طرف لایه رسوی نیروی محرکه صاف شدن را ایجاد می‌کند. در صافی‌های کربناتاسیون اول و دوم این فشار ۴ - ۳ اتمسفر است.

۲- دما:

سرعت صاف شدن با افزایش دما بیشتر می‌شود بنابراین شربت‌ها را قبل از صافی تا $80-90^{\circ}\text{C}$ گرم می‌کنند.

۳- زمان:

هرچه زمان فیلتراسیون افزایش یابد ضخامت قشر رسوی روی صافی افزایش یافته و در نتیجه سرعت جریان شربت کاهش می‌یابد بنابراین صافی را باید به طور متناوب تمیز کرد.

أنواع صافی‌ها

۱- صافی فشاری^۱

برای از بین بردن املح کربنات کلسیم از شربت خروجی صافی خلاً استفاده می‌شود این نوع صافی معایبی مثل کار غیر مداوم و نیاز به نیروی کارگری بالا دارد.

۲- صافی خلاً:

وظیفه این صافی آن است که تا حد ممکن مواد قندی موجود در گل را جداسازی کند.

استوانهای مشبک است که به طور افقی درون یک مخزن ناودانی که محتوی گل دکانتور است قرار دارد. معمولاً ۳۵ درصد استوانه درون مخزنی قرار دارد. سطح مشبک استوانه با پارچه صافی پوشانده می‌شود و از قسمت داخلی استوانه توسط لوله‌هایی که به پمپ خلاً متصل هستند، خلاً به قسمت سطحی استوانه اعمال می‌شود. در اثر اعمال خلاً لایه‌ای از گل بر سطح استوانه چسبیده و شربت موجود در آن مکیده می‌شود. پس از این کار قسمت انتهایی لایه گل توسط تیغه‌ای جدا می‌شود. در فاصله کمی از کف سطح مشبک یک دیواره داخل استوانه به شکل استوانه غیر مشبک قرار دارد. هوای بین دو دیواره بهوسیله پمپ خلاً تخلیه می‌شود.

گل صافی خلاً را می‌توان کمی رقیق کرد و برای خنثی کردن حالت اسیدی زمین‌های دارای خاک‌های اسیدی و به عنوان کود آهکی در آن زمین‌ها در حد کم استفاده کرد. شربت یا آب قنددار به دست آمده از صافی خلاً که بسیار رقیق است می‌تواند با شربت حاصل از دکانتور مخلوط شده و به مرحله کربناسیون دوم برود. اما چون رقیق بودن آن زیاد می‌باشد بهتر است برای تهیه شیر آهک استفاده شود.

۳- صافی مکانیکی:

این نوع صافی در تمام کارخانه‌های قند مورد استفاده قرار می‌گیرد و کار آن جدا کردن مقادیر جزئی رسوب از شربت و تولید یک شربت شفاف است. به عبارتی این صافی‌ها جهت تکمیل کار صافی‌های فشار به کار می‌روند.

به خصوص شربت‌هایی که مرحله اشباع II را طی کرده‌اند و می‌خواهند به مرحله طبخی بروند به این صافی منتقل می‌شوند تا زلال شوند. این صافی‌ها با فشار پایین کار می‌کنند. شربت با قوه ثقل خود از مخزنی که سه متر بالاتر از صافی قرار دارد وارد صافی می‌شود و به همین دلیل شربت این صافی‌ها صاف و روشن است.

اشباع II، (کربناسیون II، گاز خود II، ساتراسیون (II)

هدف از مرحله اشباع دو به حداقل رساندن میزان آهک و املال آهکی محلول موجود در شربت می‌باشد. زیرا اگر ترکیبات آهکی محلول در این مرحله حذف نشوند، در مرحله اوپراسیون در اثر دمای بالا بر روی بدنه اوپراتور رسوب کرده و مانع تبادل حرارتی می‌شود ضمن اینکه وجود این املال سبب افزایش تولید ملاس می‌گردد.

شربت قبل از ورود به مرحله اشباع II توسط روشوفر تا دمای حدود $100-105^{\circ}\text{C}$ گرم می‌شود.

این عمل برای این است که بعضی از املال محلول موجود در شربت مثل بی‌کربنات‌ها تبدیل به ترکیبات نامحلول مثل کربنات‌ها شده و آماده رسوب گردند.

هم‌چنین شربت قبل از ورود به کربناسیون II باید یک بار دیگر صاف شود زیرا وجود حتی مقادیر ۰.۰۱ درصد گل در شربت سبب تیره شدن رنگ شربت رقیق تولید شده آن می‌گردد.

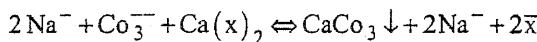
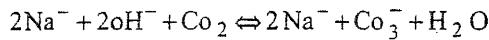
عمل اشباع II یک فعل و انفعال شیمیایی است برخلاف اشباع I که یک فرآیند فیزیکی و جذب سطحی می‌باشد.

راندمان مصرف گاز CO_2 در اشباع II برابر ۵۰ درصد می‌باشد اما این راندمان در اشباع I برابر ۷۰ درصد است و علت این امر قلیائیت پایین‌تر شربت در اشباع II است ضمن این‌که مصرف گاز CO_2 در اشباع دو نصف اشباع یک است.

گاز کربنیک اضافه شده با هیدروکسید کلسیم (شیر آهک) موجود در شربت واکنش داده و رسوب کربنات کلسیم می‌دهد.

هم‌چنین هیدروکسید سدیم و پتاسیم شربت (یعنی قلیابی طبیعی چغندر) نیز در این حالت تبدیل به کربنات سدیم و پتاسیم می‌گردد.

نمکها و کمپلکس‌های محلول کلسیم نیز با کربنات سدیم و پتاسیم تشکیل کربنات کلسیم داده و رسوب می‌کنند. همه این عوامل سبب کاهش سختی شربت می‌گردد.



در اشباع II به طور کلی دو موضوع قلیائیت طبیعی و قلیائیت اپتیمال مهم می‌باشد.

- هر چه قلیائی طبیعی شربت بالاتر باشد کربنات سدیم و پتاسیم بیشتری تشکیل شده و حذف املاح آهکی بهتر صورت می‌گیرد.

اما در صورت کمبود قلیائیت طبیعی به شربت اشباع II کربنات سدیم یا هیدروکسید سدیم (سود سوزآور) اضافه می‌شود که به این‌ها قلیائیت مصنوعی می‌گویند و این مواد در پرشولاز یا گاز خور I به شربت اضافه می‌شوند. اما اشکال این کار در این است که سدیم ترکیبی شدیداً ملاس‌زا می‌باشد.

اگر گاز CO_2 بیش از حد به کربناتور تزریق شود (رعایت نکردن قلیائی اپتیمال) سبب می‌گردد کربنات تولید شده تبدیل به بی‌کربنات کلسیم محلول درآید که سبب رسوب در اوپراتورها خواهد شد.

به این ترتیب در کربناسیون II معین کردن قلیائی اپتیمال یعنی قلیائیتی که در آن ترکیبات آهکی محلول شربت یا به عبارتی سختی شربت در حداقل باشد بسیار مهم است. قلیائیت اپتیمال شربت کاملاً به واریته چندرها وابستگی دارد اما عموماً برابر ۰.۰۲۱ درصد CaO محاسبه می‌شود. در چنین حالتی pH شربت معادل ۹-۸.۸ است.

گلوتامین شربت خام مهمترین ماده‌ای است که باعث کم شدن قلیائی شربت می‌شود. زیرا با از دست دادن آمونیاک، اسید تولید می‌کند.

قند انورت، منگنز، کلسیم و اسیدهای آمینه باعث پائین رفتن درجه قلیائی شربت خام می‌شوند.

اسید اگزالیک، اسید فسفوکلریک و پکتین سبب بالا رفتن درجه قلیائی شربت می‌شوند.

از آنجایی که در اشباع I pH بین ۹.۵-۱۱.۲ تنظیم شده است در نتیجه مقداری آهک در شربت باقی می‌ماند در انتهای اشباع I مواد غیر قندی وارد گل شد، اکنون در اشباع II می‌توان با اضافه کردن CO_2 همه آهک را رسوب داد.

در بهینه اشباع II که برابر pH=۸.۵-۹.۵ است، آهک محلول و بی‌کربنات محلول نباید وجود داشته باشد زیرا چنانچه یون کلسیم (Ca^{2+}) در شربت باقی بماند در قسمت اوپراسیون رسوب کرده و مانع انتقال حرارت می‌گردد. ضمن این‌که این املاح در مرحله طبخی نیز اشکال ایجاد می‌کنند.

در اشباع II باز هم مقداری سختی داریم که این سختی شامل املاح محلول لاکتات کلسیم می‌باشد.

شربت خروجی از اشباع II به مخزن فعل و انفعالات می‌رود از آنجایی که این مخزن دارای همزن است و شربت به مدت ۲۰ دقیقه در آن می‌ماند لذا فرستی است که واکنش‌ها تکمیل شده و بی‌کربنات‌های محلول به کربنات کلسیم نامحلول تبدیل گردد.

پس از اشباع II شربت از صافی‌های تحت فشار و بعد از آن از صافی‌های مکانیکی عبور کرده و صاف می‌شود که به آن شربت رقیق گویند. این شربت دارای درجه خلوص حدود ۹۰ و رنگ زرد طلایی است.

محاسبه ضریب تصفیه شربت:

ضریب تصفیه شربت نشان می‌دهد که چند درصد ناخالصی‌های شربت خام طی مراحل تصفیه جداسازی شده‌اند. این ضریب با استفاده از معادله زیر قابل محاسبه است:

$$\text{ضریب تصفیه} = \frac{Q_2 - Q_1}{Q_2(100 - Q_1)} \times 100$$

Q_1 : درجه خلوص شربت خام

Q_2 : درجه خلوص شربت رقیق

محاسبه میزان CO_2 جذب شده (راندمان گاززنی):

$$\text{میزان } \text{CO}_2 \text{ جذب شده} = \frac{C_1 - C_2}{C_1(100 - C_2)} \times 100$$

C_1 ورودی CO_2

C_2 خروجی CO_2

در طی تصفیه شیمیایی حدود 92 درصد از مواد پروتئینی، 50 درصد از مواد آلی بدون ازت و کمتر از 15 درصد مواد معدنی از شربت گرفته می‌شوند به عبارت دیگر در طی فرآیند تصفیه حدود 40 درصد از کل ناخالصی‌های شربت حذف می‌شوند.

تصفیه شربت به روش Dorr:

در این روش تصفیه، آهک خور 1 و 2 وجود ندارد و گاز و آهک با هم وارد دستگاهی می‌شوند که این دستگاه کار آهک خور اول و اشباع یک را انجام می‌دهد.

چون در این روش تصفیه شربت، آهک خور دوم وجود ندارد، بنابراین عوامل تشکیل دهنده رنگ ملانوئیدین به طور کامل هیدرولیز نمی‌شوند و بنابراین افت pH شربت غلیظ وجود دارد.

از مزایای این روش آن است که کریستال‌های کربنات کلسیم کاملاً درشتی تشکیل می‌شود و به همین دلیل سرعت ترسیب گل در دکانتور بسیار خوب می‌باشد. این سیستم از نظر دکانتور و صافی بهترین روش محسوب می‌شود.

تصفیه شربت به روش کلاسیک مناسب چغندرهای فالس نمی‌باشد، زیرا در این نوع تصفیه شربت، کریستال‌های کربنات کلسیم ریز تشکیل می‌شود و مشکل صافی و دکانتور وجود دارد در حالی که در تصفیه به روش Dorr مشکل جدی برای تصفیه چغندرهای فالس وجود ندارد زیرا کریستال‌های کربنات کلسیم کاملاً درشت تشکیل می‌شود.

تصفیه شربت به روش برانشوئیک:

این روش ترکیبی از روش کلاسیک و Dorr می‌باشد. در این روش بلورهای کربنات کلسیم درشت تشکیل شده و عوامل تشکیل دهنده رنگ ملانوئیدین هیدرولیز می‌شود.

ادامه روش کلاسیک → آهک خور 2 و اشباع 2 → ۸۸°C گرم کن → آهک خور 1 و اشباع 1 (در یک مخزن) → گرم کن → ۸۵°C شربت

تصفیه شربت خام با زدن همزمان آهک و گاز کربنیک یا دفکوکربناسیون^۱:

این روش امروزه مرسوم می‌باشد. در این سیستم بعد از گرم کردن شربت خام یک آهک‌زنی ملایم^۲ صورت می‌گیرد و با فاصله اندک از آن و گاهی همزمان با آن، زدن گاز کربنیک یا مرحله کربناسیون اول نیز اجرا می‌شود. در چنین حالتی قلیائیت در شربت در حد کمی باقی می‌ماند با گردش مجدد و بازگشت دادن^۳ شربت، اعمال آهک‌زنی و گاز‌زنی تا حد کامل پیش می‌رود، سپس شربت حاصل به دکانتور منتقل گشته و از آن جا به کربناسیون دوم می‌رود.

علت تغییر دادن روش کلاسیک و ابداع این روش‌ها آن بود که:

۱- وقتی شربت خام با محیط قلیایی قوی و با حرارت مواد می‌شود، احتمال تجزیه قسمتی از ساکارز موجود در شربت و تبدیل آن به گلوکز و فروکتوز (قدنهای انورت) وجود دارد. که در این حالت ایجاد ملاتوئیدین‌ها هم بیشتر می‌شود.

۲- در شرایط قلیایی قند انورت تبدیل به اسیدلاکتیک شده و نتیجه محیط اسیدی شده و ساکارز بیشتری تجزیه می‌شود. در روش دفکو - کربناسیون امکان بروز واکنش‌های مخرب^۴ فوق کمتر می‌باشد.

زیرا شربت با آهک‌زنی ملایم‌تری روبرو می‌شود. در بیشتر این سیستم‌ها مرحله آهک‌زنی مقدماتی نیز وجود دارد. همچنین برای تکمیل عمل تصفیه بازگشت دادن کل کربناسیون (گل دکانتور) که حاوی ذرات کربنات کلسیم است و زدن آن به شربت به همراه شیر آهک نیز اجرا می‌شود.

با توجه به همزمانی و یا ادغام کربناسیون اول و آهک‌زنی، دستگاه مورد استفاده در این سیستم کربناتور نامیده می‌شود. گرچه هم عمل آهک‌زنی و هم گاز‌زنی در آن انجام می‌شود.

دو روش در سیستم دفکو - کربناسیون وجود دارد که بر اساس نام کربناتور نامگذاری شده است:

۱- کربناتور سیستم دور^۵: در این سیستم دو تانک وجود دارد یکی برای گاز زدن و دیگری برای اضافه کردن شیر آهک.

۲- کربناتور بنینگ^۶: در این سیستم از یک تانک استفاده می‌شود که هم عمل گاز‌زنی و هم آهک‌زنی در این تانک صورت می‌گیرد.

بدین ترتیب هم در هزینه و هم در فضای اشغال شده به وسیله دستگاه صرفه‌جویی می‌شود.

تصفیه شربت به روش ویکلوند^۷:

در سال‌های اولیه ابداع این روش، قسمتی از شربت گازخورده^۸ مربوط به کربناسیون اول به مرحله قبل از آهک‌زنی بازگشت داده شده و

وارد شربت خام می‌شد. اما بعداً با تغییرات بوجود آمده در این سیستم از گل دکانتور برای این منظور استفاده شد.

1. Simultaneous Liming and carbonation or Defeco – carbonation
2. mild liming
3. recirculation
4. Destructive reactions
5. Dorr system carbonator
6. Benning Carbonator
7. wiklund Juic Purification
8. Over carbonated

تصفیه شربت به روش نوی ساد^۱

در این روش ابتدا مقداری گل کربناتیون با شربت خام خروجی از دیفوزیون مخلوط می‌شود، این کار در دستگاه آهک‌خور مقدماتی ناوو صورت می‌گیرد. سپس شربت، گرم شده وارد قسمت دفکو - کربناتیون می‌شود که شامل دو تانک است و شربت بین دو تانک حالت گردشی دارد. در تانک اول عمل آهک‌زنی و در تانک دوم عمل کربناتیون انجام می‌شود. بعد شربت به دکانتور رفته و مواد قابل رسوب کردن از آن جدا شده و صاف می‌شود در مرحله بعد شربت به آهک‌زنی اصلی رفته و حدود یک‌درصد چغندر مصرفی به آن آهک به صورت شیر آهک زده می‌شود، بعد از ۱۰ دقیقه زمان، شربت تا ۹۰-۹۵ درجه سانتی‌گراد گرم شده و به کربناتیون اول می‌رود آن‌گاه مواد قابل رسوب در دکانتور دیگری از شربت جدا شده و شربت صاف شده به کربناتیون دوم می‌رود.

سولفیتاسیون^۲:

جهت کاهش رنگ شربت از روش‌هایی مثل سولفیتاسیون، استفاده از خاک‌ها و مواد کمک صافی و روش‌های تعویض یونی استفاده می‌شود.

در روش سولفیتاسیون گوگرد را در کوره گوگرد^۳ سوزانده و SO₂ ایجاد می‌کنند.

* این گاز پس از ورود به محیط آبی مثل شربت ایجاد اسید سولفور^۴ می‌نماید که به عنوان یک ترکیب رنگبر عمل می‌کند از سوی دیگر اسیدسولفور یک احیا کننده قوی است و اگر قلیاتیت شربت بیش از حد باشد سبب تعدیل آن می‌شود ضمن این‌که ویسکوزیته شربت را کاهش می‌دهد.

گاز گوگرد قبل از ورود به درون شربت خنک می‌شود.

عمل سولفیتاسیون در اغلب کارخانه‌ها بر روی شربت غلیظ (شربت پس از اوپراسیون) و یا لیکور استاندارد انجام می‌گیرد. همچنین این عمل بر روی شربت رقیق (بعد از کربناتیون II) هم قابل اجرا می‌باشد. پس از زدن گاز گوگرد به شربت آن را تا 85°C گرم می‌کنند و از صافی عبور می‌دهند. البته بهتر است عمل سولفیتاسیون روی شربت رقیق صورت گیرد.

اگر شربت pH پایینی داشته باشد اعمال این روش مطلوب نیست زیرا با ورود گوگرد به شربت کاهش بیشتری در pH آن رخ می‌دهد.

دستگاه سختی‌گیر

در برخی از کارخانجات قند برای جلوگیری از ایجاد رسوب در بدنه تبخیر کننده‌ها در مسیر شربت رقیق، دستگاه سختی‌گیر نصب می‌کنند این دستگاه دارای رزین‌های تبادل یونی بوده و با آب نمک احیا می‌شود.

بعد از ورود شربت رقیق به این دستگاه یون سدیم موجود در رزین وارد شربت شده در عوض یون کلسیم شربت جذب رزین می‌شود و بدین ترتیب از ایجاد رسوب در بدنه‌های اوپراتور جلوگیری به عمل می‌آید.

از مهم‌ترین معایب نصب دستگاه سختی‌گیر این است که سدیم وارد شده به شربت به شدت ملاس‌زاست و از کریستالیزاسیون ساکارز جلوگیری به عمل می‌آورد.

ر کارخانجات پیشرفته‌تر برای خارج کردن سدیم از دستگاه کونتین استفاده می‌شود. این دستگاه دارای رزین بوده و احیای آن از طریق سیدمنیزیوم انجام می‌شود در حقیقت یون سدیم جذب رزین این دستگاه شده و در مقابل یون منیزیم وارد شربت می‌شود. سیدمنیزیوم انجام می‌شود در حقیقت یون سدیم جذب رزین این دستگاه شده و در مقابل یون منیزیم وارد شربت می‌شود. عموماً دستگاه کونتین را در مسیر پس آب پخت ۲ نصب می‌کنند بنابراین در صورتی از دستگاه سختی‌گیر در کارخانه‌های قند استفاده شود که دستگاه کونتین در مسیر پس آب پخت ۲ نصب شود. درجه خلوص ملاس چغندر بدون این سیستم ۶۰ و با این سیستم ۴۹-۴۶ در ایران به دلیل این که از ملاس قندگیری می‌کنند، دستگاه کونتین استفاده نمی‌شود. زیرا منیزیم وارد شده به شربت در هنگام قندگیری از ملاس مزاحمت ایجاد می‌کند.

اوپراسیون یا تغليظ شربت

شربت زلایی که بخش تصفیه را ترک می‌کند شربت رقیق^۱ نام دارد. بریکس آن بین ۱۳-۱۵ است که بایستی به حدود ۶۰-۷۰ بررسد. قسمتی که عمل تغليظ شربت یا تبخیر در آن انجام می‌گیرد، اوپراتور نام دارد. در این قسمت، بخشی از آب موجود در شربت تبدیل به بخار شده و از شربت خارج می‌شود در نتیجه شربت تغليظ می‌شود و به نام شربت غلیظ نامیده می‌شود.

آب قندی غیر قندی	
$NS + S + A$	
$2 + 13 + 85$	ترکیب شیمیایی شربت رقیق
$10 + 65 + 25$	ترکیب شیمیایی شربت غلیظ (۵ برابر تغليظ می‌شود)

تقریباً به ازای هر کیلوگرم چغندر مصرفی حدود یک کیلوگرم آب بایستی تبخیر شود.

انواع دستگاه‌های تبخیر کننده (اوپراتورها)

۱- دستگاه تبخیر کننده لایه نازک صعودی^۲:

این نوع اوپراتورها در قسمت مبدل حرارتی دارای لوله‌های باریک و طویل هستند. با اعمال جریان در اطراف لوله‌های مذکور و تبادل حرارتی، مایعی که درون لوله‌ها جریان دارد تغليظ می‌شود. وقتی شربت در درون لوله‌ها به جوش آید، حباب‌های بخار به همراه جریان شربت به سمت بالای لوله صعود می‌کنند، در این حالت با افزایش تعداد و درشت‌تر شدن حباب‌ها و قرار گرفتن آن‌ها به شکل دانه‌های تسبیح در پشت سر هم، موجب می‌شود که لایه بسیار نازکی از شربت در تماس با دیواره لوله قرار گیرد، چنین وضعیتی راندمان انتقال حرارت و سرعت تبخیر را افزایش می‌دهد، سیستم مذکور می‌تواند به صورت تحت خلا نیز عمل کند.

مزیت این اوپراتورها:

- در این نوع اوپراتورها به علت قطر کم لوله‌های مبدل حرارتی سرعت حرکت شربت در لوله‌ها زیاد است.
- حالت غلیائی و بهم خوردگی مناسبی به علت پدید آمدن حباب‌های بخار درشت و زیاد در لوله‌ها وجود دارد.

1. This juice

2. Climbing film Evaporator

- ۳- مدت باقی ماندن شربت در دمای بالا کم بوده و در نتیجه امکان تجزیه ساکارز و ضایعات قندی کاهش می‌یابد.
- ۴- قطر کم و ارتفاع زیاد لوله‌ها ساختمان مناسی را در تبخیر کننده ایجاد می‌کنند، به طوری که سطح کمتری در کارخانه اشغال کردگاند یک نوع از این اوپراتورها به نام کستنتر^۱ می‌باشد.

۲- دستگاه تبخیر کننده لایه نازک نزولی^۲:

این اوپراتورها بسیار شبیه لایه نازک صعودی بوده ولی جریان شربت در لوله‌های آن‌ها، حالت نزولی دارد و از نیروی وزن برای به حرکت در آوردن شربت در لوله‌ها استفاده می‌کنند.

مزیت این اوپراتورها:

- ۱- وقتی از این اوپراتورها در اوپراتورهای چند بدنای استفاده شود می‌توان تعداد بدنها را بیشتر در نظر گرفت در حالی که در لایه نازک صعودی بیشتر از ۴ بدن نمی‌توان در نظر گرفت.
- ۲- مدت زمان ماندن شربت در این اوپراتورها کوتاه‌تر است (۳۰-۲۰ ثانیه) در حالی که در اوپراتورهای لایه نازک صعودی ۴-۳ دقیقه می‌باشد.

نکته: در برخی از اوپراتورهای لایه نازک در بخشی از دستگاه، مایع در حال تغییض حرکت صعودی و در بخشی دیگر حرکت نزولی دارد.
به این نوع تبخیر کننده‌ها، تبخیر کننده لایه نازک صعودی - نزولی می‌گویند.

۳- دستگاه تبخیر کننده چاپمن^۳:

در این نوع اوپراتورها علاوه بر بدن اصلی اوپراتور، یک مبدل حرارتی اضافی نیز در مجاورت دستگاه تعییه شده و شربت توسط پمپی بین بدن اصلی و مبدل حرارتی، جریان چرخشی دارد.
به این ترتیب سطح تبادل حرارتی افزایش یافته و با چرخشی که شربت می‌کند حالت بهم خوردگی آن بیشتر شده و انتقال حرارت بهتر صورت می‌گیرد.

۴- دستگاه تبخیر کننده چند بدنایی:

به منظور صرفه‌جویی در مصرف انرژی (بخار) در کارخانجات از اوپراتورهای چند بدنای استفاده می‌شود که در ایران از چهار بدن می‌باشد.

مقدار بخار مصرفی در این اوپراتورها از تقسیم آب مصرفی بر تعداد بدنها به دست می‌آید.
هر چه شربت غلیظتر شود باید زمان توقف و دمای آن کاهش یابد.
بخار مورد مصرف در اوپراتورها از توربین می‌آید.

بخار دارای 2.8-3 atm فشار و دمای 125°C می‌باشد در بدن چهارم دما 100°C است. اما اگر دما به زیر 100°C تنزل پیدا کند بایستی اوپراتور آخر را تحت خلا قرار دهیم.

1. Kestner Evaporator
2. Falling Film Evaporator
3. Chapman Evaporator

به طور کلی دو نوع اواپراتور داریم:

۱- اواپراتورهای تحت فشار

۲- اواپراتورهای که بدن آخراً تحت خلاً می‌باشد.

در کشورهای اروپایی از اواپراتورهای تحت فشار استفاده می‌گردد. در این سیستم دمای بخار ورودی 133°C و با فشار 3.1 atm است و دمای بدن چهارم 100°C و با فشار 1 atm می‌باشد.

در ایران دمای بخار ورودی به بدن اول 7°C - 6°C کمتر از 133°C است بنابراین در بدن چهارم بخار دارای دمای کمتر از 100°C است. بنابراین این بدن آخر تحت خلاً کار می‌گردد.

اوپراتورهای چند مرحله‌ای شامل چند مخزن جداگانه است که هر کدام به نام Effect یا بدن مشهور هستند.

شربت از این بدنها به صورت پی در پی عبور می‌کند تا تبدیل به شربت غلیظ شود. در این حالت تنها بدن اول از بخار روتور (بخار برگشتی از توربین) استفاده می‌نماید. بخار حاصل از بدن اول برای گرم کردن بدن بعدی که در فشار کمتری کار می‌کند، استفاده می‌شود. بخار بدن دوم نیز شربت بدن سوم را که نقطه جوش آن به علت پائین بودن فشار کمتر است به جوش می‌آورد.

بخار بدن آخر به یک کندانسور هدایت می‌شود و گازهای غیرقابل کندانس نیز به وسیله یک پمپ خلاً مکیده شده و خارج می‌گردد خلاً نقطه جوش شربت بدن آخر را به $58-60^{\circ}\text{C}$ می‌رساند.

باید توجه داشت که افزایش بدن‌های اوپراتورها محدود می‌باشد زیرا از هر مرحله بعدی کاهش فشار و اتلاف و کاهش انرژی بخار وجود دارد.

همچنین اگر تعداد بدنها زیاد باشد ناچار باید فشار و دمای بخار ورودی به بدن اول خیلی بالا باشد که در این صورت مقداری از ساکاراز موجود در شربت تجزیه می‌شود همچنین تمام بخار خارج شده از یک بدن وارد بدن بعدی نمی‌شود بلکه بخشی از این بخار صرف تأمین انرژی حرارتی قسمت‌های دیگر کارخانه می‌شود.

نمونه‌ای از برخی قسمت‌های کارخانه که بخار مصرفی خود را از بخار حاصل از بدن‌های اوپراتور ۵ بدن‌ای تأمین می‌گردد:

بدن اوپراتور، تأمین‌کننده بخار	قسمت مصرف‌کننده بخار
بدنه اول	گرم‌کننده شربت رقیق
بدنه دوم	دستگاه خشک کن شکر
بدنه سوم	دیفوزیون
بدنه سوم و چهارم	دیگرهای پخت مرحله طبخی
بدنه سوم - چهارم و پنجم	سایر گرم‌کننده‌ها

در حین اوپراسیون باید موارد زیر کنترل شود:

۱- دمای شربت از 120°C تجاوز نکند.

۲- زمان توقف شربت در اوپراتور تا حد ممکن کوتاه باشد.

۳- سطح شربت در اوپراسیون پایین نگه داشته شود زیرا هر چه ارتفاع شربت در بدن اوپراتور بیشتر باشد زمان توقف شربت بیشتر

می‌شود. معمولاً ارتفاع شربت $\frac{1}{3}$ ارتفاع بدن اوپراتور است.

۴- pH شربت بین ۹-۸ باشد زیرا در $pH < 8$ عمل انوراسیون صورت می‌گیرد و در $pH > 9$ نیز تجزیه ساکارز در محیط قلیایی صورت در هنگام عملیات اوپراسیون باید به موارد زیر توجه شود:

۱- کنترل بریکس در بدن‌های مختلف:

از این کار است که بریکس نهایی شربت حدود ۷۰ باشد.

۲- کنترل حجم شربت ورودی به اوپراتور:

اگر سطح تراز از میزان استاندارد (یک سوم لوله) بیشتر باشد، شربت زمان طولای در اوپراتور مانده و عملیات تغییض به خوبی انجام نمی‌شود.

اگر طرح شربت از حد تراز پایین‌تر باشد هم خطر سوختگی شربت وجود دارد و هم این که لوله‌ها در اثر فشار بخار بالا جمع می‌شوند.

به دلیل افزایش غلظت و کاهش دما، ویسکوزیته شربت از بدن اول تا آخر افزایش می‌باید. در شربت‌هایی که ویسکوزیته بالاتری دارند حرکت مولکول‌های بخار سخت‌تر می‌شود و غلیان شربت در بدن‌های آخر کمتر می‌شود بنابراین در این حالت جهت جلوگیری از سوختن باید تراز شربت را بالاتر بگیریم.

۳- کنترل جوشش شربت بر روی لوله‌ها:

بیت علیان شربت در هر بدن اوپراتور نشانگر کیفیت تبادل حرارتی و اوپراتور می‌باشد.

۴- کنترل دما در هر بدن اوپراتور:

در این بخار ورودی به هر بدن مخصوصاً بدن اول و نیز کنترل دمای شربت ورودی و خروجی از هر بدن در تنظیم کار مرحله تغییض است. اگر اختلاف دمای شربت خروجی از بدن اول و شربت خروجی از بدن آخر زیاد باشد می‌تواند نشانگر نامناسب بودن تبادل اوپراتور باشد در چنین حالتی کارخانه باید میزان مصرف چندرقند خود را کاهش دهد تا شربت کمتری وارد اوپراتور شود.

۵- کنترل بخار در بدن‌های اوپراتور

۶- آب کندانس:

ورود بخار به بدن‌های اوپراسیون انرژی حرارتی موجود در آن به شربت داخل بدن‌ها منتقل می‌شود و این بخار تبدیل به آب شو در صورتی که آب کندانس از بدن‌های اوپراسیون خارج نشود سطح مفید انتقال حرارت کم شده و نمی‌توان بخار را به ارد بدن‌ها کرد بنابراین باید به طور مداوم آب کندانس حاصل را از بدن‌های اوپراسیون خارج کرد که برای این منظور از نام تبسترن^۱ استفاده می‌شود که در واقع همان تله بخار می‌باشد این دستگاه در مسیر آب کندانس بدن‌های اوپراسیون نصب می‌شود.

در نتیجه هیدرولیز اسیدهای آمینه بهویژه گلوتامین و آسپارژین، آمویاک تولید می‌شوند که باید از اواپراتور خارج شود. در نتیجه هیدرولیز اسیدهای آمینه بهویژه گلوتامین و آسپارژین، آمویاک تولید می‌شوند که باید از اواپراتور خارج شود. میزان قند آب کندانس حاصل از اواپراسیون باید کنترل شود چون قسمتی از این آب به مصرف تغذیه کوره بخار می‌رسد. بنابراین اگر در این آب ساکارز وجود داشته باشد در کوره بخار تجزیه شده و با ایجاد ترکیبات خورنده و یا پدید آوردن رسوبات موضعی در لوله‌های مبدل حرارتی کوره بخار سبب خوردگی آن‌ها می‌شود.

در همین جهت آب کندانس با تست مولیش کنترل می‌شود تا فاقد قند باشد. آب کندانس بدنه اول فاقد قند می‌باشد. قسمت دیگری از آب کندانس هم ابتدا اسیدی شده و سپس به مصرف دیفوزیون میرسد. در مرحله اواپراسیون، حرارت باعث رسوب برخی از مواد محلول می‌گردد که علت این امر تنظیم نبودن pH در اشباع II است. برای برطرف کردن رسوبات، هم می‌توان از سختی‌گیر استفاده کرد و هم از بدنه‌ها رسوب‌زدایی کرد.

روش‌های رسوب زدایی از بدنه‌ها عبارتند از:

۱- مکانیکی :

این روش منسخ شده است.

۲- استفاده از دستگاه VOMA :

این روش بیشتر کاربرد صنعتی دارد و با آب با فشار زیاد عمل می‌کند.

۳- استفاده از H_2SO_4 و HCl :

این روش خوردگی ایجاد می‌کند.

۴- استفاده از سود ۴ درصد :

جوشاندن بدنه به مدت 24 ساعت پس از روش وما (VOMA) و یا روش دستی.

در زمانی که شربت در بدنه‌های اواپراسیون تغليظ می‌شود، یکسری تغییرات شیمیایی اتفاق می‌افتد که عبارتند از:

(الف) بعضی از مواد حلایت خود را از دست می‌دهند و به صورت معلق در شربت باقی می‌مانند به این علت است که شربت غلیظ باید پس از خروج از بدنه‌های اواپراسیون صاف گردد.

(ب) بعضی از مواد در اثر تغليظ شربت، حلایت خود را از دست می‌دهند و به صورت رسوب در جدار لوله‌ها باقی می‌مانند که این رسوبات باعث کاهش ضریب انتقال حرارت می‌شود و در نتیجه شربت به خوبی تغليظ نمی‌گردد.

نکته: رسوبات در بدنه اول، به طور عمده ناشی از بی‌کربنات‌ها و در بدنه دوم، سولفات‌ها و سولفات‌ها و

قسمت عمده رسوب در بدنه سوم و چهارم از اکسالات تشکیل می‌شود.

برای جلوگیری از ایجاد رسوب روشن‌های زیر مورد استفاده قرار می‌گیرد:

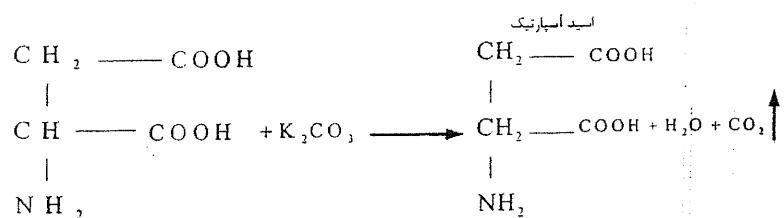
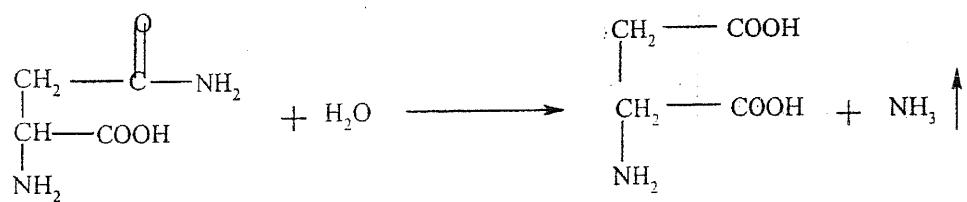
الف) نصب دستگاه سختی‌گیر در مسیر شربت رقیق

ب) تنظیم pH و قلیائیت اپتیم در مرحله اشباع II

ج) نصب دیگ جوش در مسیر شربت رقیق

علل افت قلیائیت شربت در اوپرаторها:

- ۱- تجزیه قند ساکارز و تبدیل آن به قند انورت و تجزیه قندهای انورت و تبدیل آن‌ها به ترکیبات اسیدی و کاهنده قلیائیت
- ۲- رسوب ترکیبات آهکی محلول باقی‌مانده در شربت
- ۳- تجزیه آمیدهایی مانند گلوتامین و آسپارژین موجود در شربت و جدا نشدن عامل آمیدی آن‌ها. این مسئله سبب متصاعد شدن گاز آمونیاک از شربت شده و باقی‌مانده آمیدها (اسیدهای آمینه) نیز حالت اسیدی بیشتری دارند. از طرف دیگر یون‌ها و املاح قلیائی موجود در شربت مانند ترکیبات سدیم و پتاسیم نیز جذب آن‌ها شده و کاهش بیشتری در قلیائیت شربت حادث می‌شود. واکنش‌های مربوط به صورت زیر خلاصه می‌شوند:



گاز آمونیاک و گاز دی‌اکسید کربن

که در واکنش‌های فوق به وجود می‌آیند، اصطلاحاً گازهای غیرقابل کندانس^۱ نامیده می‌شوند. گازهای مذکور به همراه بخار حاصل از تبخیر شربت از بالای هر بدنه اوپرатор خارج شده و وارد قسمت مبدل حرارتی بدنه بعدی می‌شوند. در این مرحله گازهای مذکور تا حدی به صورت عایق حرارتی عمل کرده و تبادل حرارت در مبدل حرارتی را کاهش می‌دهند. پس از تبادل حرارت، بخار تبدیل به آب کندانس شده و قسمتی از گازهای CO_2 و NH_3 وارد آبهای کندانس خروجی از بدنه‌های اوپرатор شده (بدنه دوم به بعد) و در آن حل می‌شوند. در این مورد با توجه به این که آمونیاک حالت قلیائی شدید دارد، لذا موجب قلیائی شدن آبهای کندانس شده و pH آن به حدود 8 می‌رسد.

پس اگر آمیدها مثل آسپارژین و گلوتامین در مرحله آهکزنی به صورت اسیدپیرولیدون در نیایند:

- ۱- در ایجاد مواد رنگی و تیره کردن رنگ شربت مؤثر هستند. (به صورت اسید آمینه در واکنش میلارد شرکت می‌کنند.)
- ۲- در مرحله تنفس و اوپراسيون مشکل ایجاد می‌کنند.

برای رفع مشکل عایق حرارتی بودن گازهای غیرقابل کندانس، در اوپرатор بدنه دوم به بعد، لوله‌ای فرعی نصب می‌کنند که قسمت مبدل حرارتی را که در آن بخار جریان دارد به قسمت بالایی بدنه اصلی اوپرатор متصل می‌سازد.

ضمن فعالیت اوپرатор گاهی، شیر لوله مذکور را باز کرده و قسمت عمده گازهای غیرقابل کندانس را همراه با کمی بخار به قسمت بالای بدن آن اوپرатор منتقل می‌سازند تا از نقش عایق‌کنندگی آن جلوگیری کنند، این گازها به همین ترتیب در بدن‌های بعدی انتقال یافته و در نهایت به کندانسور که متصل به بدن آخر است می‌روند.

نکته: مشکل گازهای غیرقابل کندانس در بدن اول اوپرатор بروز نمی‌کند، زیرا بخار ورودی به مبدل حرارتی بدن اول بخار برگشتی از توربین است که فاقد CO_2 و NH_3 می‌باشد.

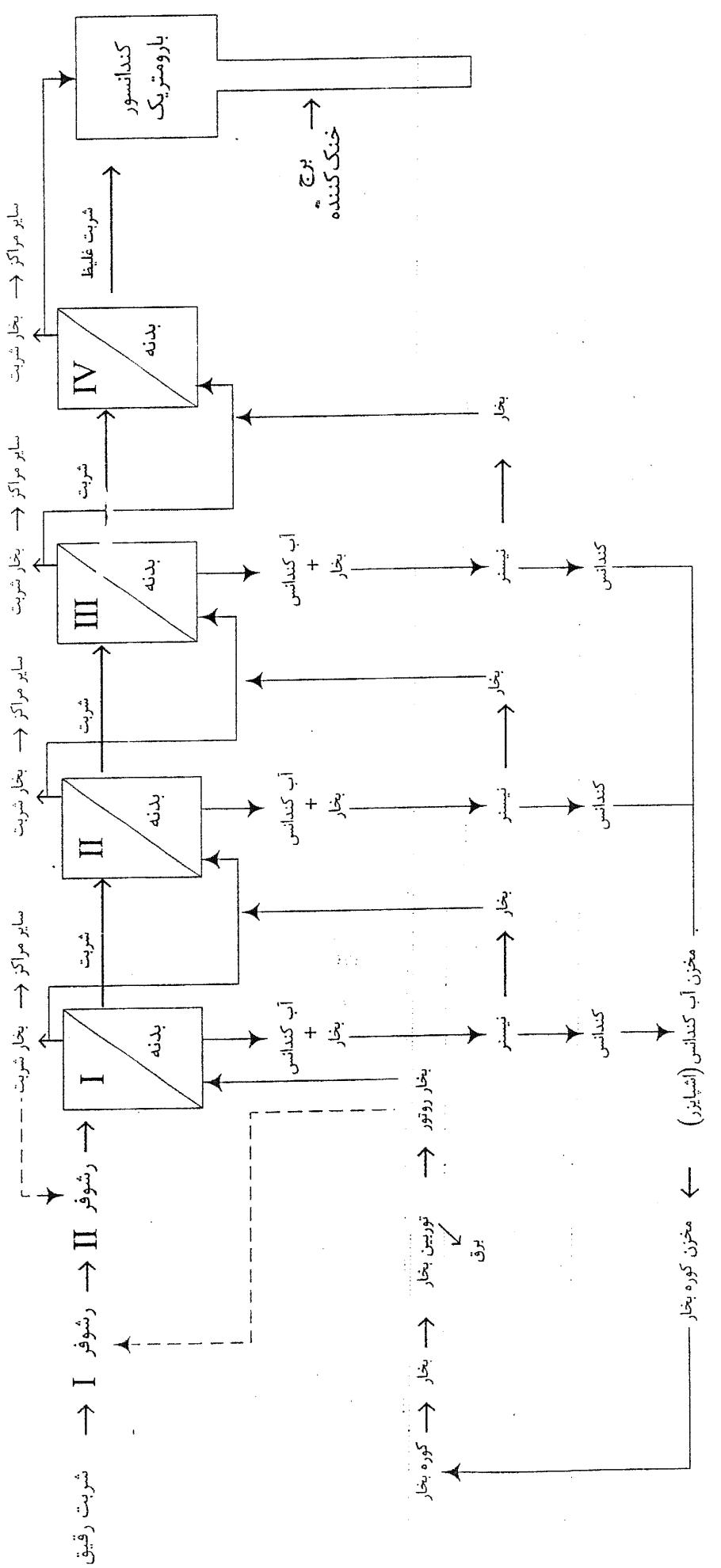
قندگیرها

در کارخانه قند در تمام تبخیر‌کننده‌ها یا بدن‌های تبخیر و حتی در دیگهای پخت در قسمت کریستالیزاسیون با توجه به این‌که در اثر غلیان قطرات شربت به سمت بالا پرتاب می‌شوند یک سیستم قندگیر در داخل بدن اوپرатор نصب می‌شود تا بخار و شربت را از یکدیگر جدا کند. در هر حال تمام قندگیرها بر اساس تئوری‌های زیر طراحی و ساخته می‌شوند:

- ۱- برخورد بخار و شربت با یک مانع
- ۲- تغییر ناگهانی سرعت بخار و شربت
- ۳- تغییر ناگهانی مسیر بخار و شربت

به عنوان مثال در یک نوع قندگیر که به نام قندگیر چتری معروف است هر سه تئوری رعایت شده است یک نوع قندگیر دیگر به نام قندگیر مخزنی معروف است که بخار و شربت به یک مخزن وارد می‌شوند و به یک صفحه برخورد می‌کنند و در نتیجه از هم جدا می‌شوند.

قندگیر سفالی، قندگیری دیگر می‌باشد که یک استوانه توخالی است که داخل آن تکه‌های سفال ریخته شده است به این ترتیب بخار و شربت ضمن حرکت از داخل تکه‌های سفال در اثر برخورد آن‌ها و همچنین تغییر مسیر از یکدیگر جدا می‌شوند. پس باید با نصب قندگیرها در مسیر بخار از ورود قند از طریق آب کندانس به داخل اوپرатор جلوگیری کرد و جهت جلوگیری از ایجاد کف از مواد ضدکف مثل متیل سیلیکون استفاده کرد.



به کوره بخار تیری سدیم فسفات اضافه می‌کنند تا H_3P به حدود ۰.۵-۱٪ بررسد.

کریستالیزاسیون^۱

کریستالیزاسیون یا تبلور عبارت است از :

- عملی که در آن ماده از حالت نامنظم به حالت منظم و مرتب تغییر حالت می‌دهد.
- در اثر جداسازی حرارتی که از آن برای بدست آوردن یک ماده خالص از مخلوطی از مواد استفاده می‌شود.

اهداف کریستالیزاسیون به شرح زیر هستند:

الف: تولید تک کریستال با خواص ویژه

ب: تصفیه و خالص‌سازی یک ماده از طریق کریستالیزاسیون

ج: جدا کردن یک ماده از یک سیستم چند ماده‌ای

د: فرم و شکل دادن به محصولات

الف: رقم حلایت

رقم حلایت شکر نشان می‌دهد که چند گرم ساکارز در صد میلی لیتر آب در دمای معین حل می‌شود. در صورتی که این غلظت افزایش یابد ساکارز دیگر حل نشده و به صورت کریستال در می‌آید.

ب: رقم اشباع یا ضریب اشباع

نسبت حلایت ساکارز در محلول ناخالص به محلول خالص می‌باشد.

ج: رقم فوق اشباع یا ضریب فوق اشباع

نسبت حلایت ساکارز خالص یا ناخالص در محلول فوق اشباع به محلول اشباع است. این ضریب را با علامت یا حرف C نشان می‌دهند.

$$C = \frac{\text{شکر اضافه}}{\text{آب}} = \frac{\text{مقدار ساکارز موجود به ازای یک قسمت آب در محلول فوق اشباع}}{\text{مقدار ساکارز موجود به ازای یک قسمت آب در محلول اشباع}}$$

در هنگام حل شدن ساکارز در آب چهار حالت زیر به وجود می‌آید:

۱- حالت غیر اشباع

حالتی است که اگر کریستال شکر به آب اضافه شود، در آن حل می‌شود.

۲- حالت اشباع

حالی است که اگر کریستال شکر به آن اضافه شود حل نمی‌شود و ضمناً مولکول ساکارز اضافه‌ای وجود ندارد که بتواند به صورت کریستال در آید.

۳- حالت فوق اشباع

حالی است که مولکول‌های موجود به خودی خود نمی‌توانند جذب یکدیگر شوند و ایجاد کریستال نمایند. اگر ساکارز اضافه شود در این صورت کریستالها می‌توانند مولکول‌های ساکارزی که حلالیت خود را از دست داده‌اند جذب نموده و درشت‌تر شوند. از نظر صنعت قند این وضعیت بهترین حالت است زیرا در این حالت عمل کریستالیزاسیون تحت کنترل قرار دارد و کریستال‌های ساکارز یکنواخت‌تری به دست می‌آید.

۴- حالت مافوق اشباع

حالی است که هم کریستال‌های موجود می‌توانند رشد کنند و هم این‌که مولکول‌های ساکارزی که حلالیت خود را از دست داده‌اند می‌توانند جذب یکدیگر شده و ایجاد کریستال نمایند. این حالت به هیچ وجه مناسب صنعت نیست زیرا کریستال‌های حاصله ریز و درشت بوده و باعث کاهش کیفیت شکر می‌شوند.

با دو عمل می‌توان فوق اشباعیت یا ضریب C را بالا بردن:

۱- اضافه کردن شکر

۲- تبخیر آب که در کارخانه از این روش استفاده می‌شود.

تبخیر آب در کارخانجات قند در این مرحله تحت خلا و در دمای 75°C انجام می‌شود و به این مرحله طباخی یا کریستالیزاسیون می‌گویند. پس این مرحله در واقع ادامه عملیات اوپراسیون است.

براین مبنای سه حالت یا منطقه را می‌توان متصور بود:

۱- منطقه META که در آن $C=1-1.2$ می‌باشد در این منطقه اگر کریستالی وجود داشته باشد رشد کرده و اما کریستال جدیدی تشکیل نمی‌شود.

۲- منطقه دارای $C=1.2-1.3$ یا منطقه متوسط^۱ است که در این مرحله در صورتی که هسته کریستالیزاسیون وجود داشته باشد کریستال جدیدی تشکیل می‌شود.

۳- منطقه‌ای که حالت مافوق اشباع دارد و $C > 1.3$ است. کریستال‌های جدید با ابعاد و اشکال گوناگونی تشکیل می‌شود که به این منطقه، منطقه ناپایدار^۲ گویند.

از آنجایی که در منطقه متوسط و ناپایدار کریستال یکنواخت به دست نمی‌آوریم، منطقه متأ، مناسب‌ترین ناحیه جهت تشکیل کریستال است.

راههای کریستالیزاسیون عبارتند از:

۱- ایجاد شوک:

چنانچه به شربت فوق اشباع، شوک وارد کنیم مولکول‌های ساکارز حلایت خود را از دست داده و ایجاد کریستال می‌کنند. به دلیل یکنواخت نبودن اندازه کریستال‌های حاصله این روش به هیچ وجه مناسب صنعت قند نیست.

۲- افزودن پودر شکر:

به شربت فوق اشباع پودر شکر اضافه می‌کنند چون این پودر دارای سطوح فعالی است که مولکول‌های ساکارز را جذب خود کرده و کریستال‌های درشت ایجاد می‌کند. در این روش ساخته شدن کریستال جدید و ایجاد کریستال‌های دوقلو اجتناب ناپذیر است. از معایب کریستال‌های دوقلو یا چند قلو این است که چون کریستال‌های ساکارز به هم متصل می‌شوند لذا در محل اتصال کریستال‌ها لایه‌ای از چربی باقی می‌ماند که به طور ظاهری این لایه دیده نمی‌شود ولی به محض حل شدن شکر در آب این رنگ ظاهر می‌شود.

۳- افزودن پودر شکری که با الكل ایزوآمیل به مدت ۴ ساعت در آسیاب قرار داده شده است :

این روش هم سبب ایجاد کریستال‌های ریز و دوقلو یا چند قلو می‌شود.

۴- افزودن پودر شکری که با الكل ایزوآمیل به مدت ۸ ساعت در آسیاب قرار گرفته سپس به آن گلیسیرین اضافه شده است:

۵- استفاده از امواج اولتراسونیک :

این امواج با ایجاد تلاطم و بهم خوردگی لازم در محلول فوق اشباع، شرایط مناسب را برای ایجاد هسته‌های اولیه کریستال فراهم می‌سازند. این بهترین روش است و کریستال دوقلو یا چند قلو در آن در حداقل است.

بدنه‌های طباخی یا دستگاه‌های پخت معمولاً از نوع متناوب یا Batch هستند. دستگاه‌های پخت تحت خلا قرار دارند. علت کاربرد خلا آن است که با توجه به غلیظ بودن شربت چنانچه تغليظ در فشار جو صورت گیرد، نقطه جوش آن تا حدود ۱۲۰ درجه سانتی گراد می‌رسد. در چنین دمایی تیره شدن شدید رنگ شربت روی خواهد داد. با اعمال خلا، نقطه جوش شربت به پایین تر از ۱۰۰ درجه سانتی گراد رسیده و جوشیدن غالباً در محدوده دمایی ۷۵-۸۰ درجه سانتی گراد انجام می‌شود.

مراحل کریستالیزاسیون به ترتیب زیر است.

۱- مرحله تزریق :

شربت وارد کریستالایزر می‌گردد و شیر بخار باز می‌شود.

۲- مرحله تغليظ :

هرچه آب بخار می‌شود شربت اضافه می‌کنیم تا یک سطح ثابت در کریستالایزر حفظ شود. پایان مرحله تغليظ زمانی است که به فوق اشباع لازم برای کریستالیزاسیون برسیم.

۳- مرحله دانه پاشی یا دانه گذاری :

در این مرحله از کریستال‌های ریز شکر استفاده می‌کنیم که تشکیل هسته‌های اولیه کریستال را می‌دهد.

۴- مرحله تشکیل کریستال:

این مرحله حدود ۱۰ دقیقه طول می‌کشد تا میزان رشد مطلوب در کریستال‌ها اتفاق افتد. تزریق شربت در این مرحله قطع می‌شود برای اینکه تاحد ممکن ضریب فوق اشباع ثابت نگه داشته شود، به وسیله بستن بخار تبخیر آب شربت را کاهش می‌دهند و یا با استفاده از آب آن را متعدل می‌کنند.

در صورتی که از ماگما برای دانه‌گذاری استفاده شود مرحله فوق حذف می‌شود. در این صورت ضریب فوق اشباع $C = 0.95 - 1.05$ می‌باشد.

۵- مرحله رشد کریستال :

مهم‌ترین مرحله طباخی، دانه‌بندی و رشد کریستال‌هاست.

در محلول محتوی ساکارز عمده‌ترین پیوندهای مولکولی، پیوندهای هیدروکسیل در مولکول ساکارز با آب می‌باشد که قویتر از پیوند بین گروه‌های هیدروکسیل در مولکول‌های ساکارز مجاور یکدیگر است. لذا با عمل تبخیر آب و جدا کردن مولکول‌های آب سعی می‌شود که تشکیل پیوند بین مولکول‌های ساکارز تقویت شود.

مجددأً با باز کردن بخار، تبخیر آب افزایش می‌یابد و برای ثابت نگه داشتن ضریب فوق اشباع شربت پایه در منطقه متأ، سیروپ تزریق می‌شود تا تبخیر جبران شود در این مرحله آرام آرام درجه حرارت بالا می‌رود که این افزایش با افزایش ناخالصی همراه است.

۶- مرحله سفت شدن :

در این مرحله دیگر سیروپ اضافه نمی‌شود و تغليظ تا رسیدن به ۵۵ درصد کریستال ادامه می‌یابد با سنجش غلظت ($BX = 90 - 92$) می‌توان فهمید که به این میزان رسیده‌ایم و در نهایت کریستالایزر را تخلیه می‌کنند.

نکته: ماده غیر قندی سبب افزایش حلایت ساکارز شده و در نتیجه مانع جذب ساکارز می‌شود پس هر قدر نسبت ماده غیر قندی به قندی بیشتر باشد زمان کریستالیزاسیون طولانی‌تر است و بر عکس هرچه درجه خلوص بالاتر باشد زمان کریستالیزاسیون کوتاه‌تر است.

پخت در زمان تخلیه دمایی حدود 85°C دارد وقتی پخت به داخل مالاکسور^۲ تخلیه می‌شود درجه حرارت شکل کاهش می‌یابد و در نتیجه درجه فوق اشباعی در حدود ۰.۱ افزایش یافته و احتمال تشکیل کریستال‌های جدید وجود دارد که نامطلوب است. بنابراین برای کاهش درجه فوق اشباعی به پخت‌مقداری آب گرم 75°C اضافه می‌کنند

مراحل تولید شکر سفید از پخت‌ها:

در اثر سانتریفوگردن پخت آدو جز شکر سفید^۳ و پساب ضعیف تشکیل می‌شود. در مورد پساب ضعیف بعضی منابع اصطلاح شربت سبز^۱ را به کار می‌برند.

1. Seeding

2. Malaxour

3. White sugar

شکر ایجاد شده از نظر سفیدی و درخشندگی مطلوب نیست زیرا لایه‌ای از پساب اطراف آن را احاطه کرده است پس زرد رنگ به نظر می‌رسد.

برای این بین بردن این لایه‌ی نازک، شکر را در داخل سانتریفوژ با آب گرم شستشو می‌دهند که به این عملیات کلرساز^۲ می‌گویند. در نتیجه شستشو مقدار کمی از کریستال شکر نیز حل می‌شود مجموع این شکر حل شده و پسابی که بلورهای شکر را احاطه کرده بود تشکیل پساب قوی را می‌دهد زیرا درجه خلوص بالایی دارد. پساب قوی را مجدداً به داخل پخت I بر می‌گردانند. زمانی که کیفیت شکر مهم‌تر باشد عملیات کلرساز را بیشتر انجام می‌دهند.

پساب ضعیف پخت I به پخت II وارد می‌شود و مراحل پخت و دانه گذاری نیز انجام می‌شود. از سانتریفوژ کردن پخت II دو جز تشکیل می‌شود که شامل شکر زرد^۳ و پساب می‌باشد.

هر گاه شکر را مجدداً در آب حل نمایند و به بریکس حدود 60-62 برسانند کلرس^۴ ایجاد می‌شود. در این حالت شکر زرد حاصل از پخت II در آب حل شده و کلرس II ایجاد می‌شود. اگر BX کلرس از 62 درصد بالاتر رود، مشکلاتی در کار صافی‌ها رخ می‌دهد. کلرس II به داخل پخت I برگردانده می‌شود و پساب ضعیف پخت II نیز به مرحله III فرستاده می‌شود. در برخی از کارخانجات به منظور افزایش درجه خلوص شربت غلیظ قبل از ارسال آن به مرحله طباخی، آن را با کلرس دو مخلوط می‌کنند و آن‌چه به دست می‌آید لیکور استاندارد^۵ است. جهت کاهش رنگ تیره لیکور استاندارد ممکن است عملیات سولفاتاسیون بر روی آن انجام شود.

نکته: لیکور استاندارد درجه خلوص بالاتری نسبت به شربت غلیظ دارد.

از آنجایی که میزان ناخالصی‌های پخت III زیاد است بنابراین مدت لازم برای کریستالیزاسیون پخت III طولانی است در این مرحله عمل غلیظ تدریجی و در فشار و دمای کم صورت می‌گیرد. پس از طی مراحل کریستالیزاسیون در نهایت آپارات پخت III به داخل رفریزرات تخلیه می‌شود. مدت زمان باقی ماندن پخت در رفریزرات سه طولانی تر از پخت یک و دو است و گاهی به حدود 12 تا 72 ساعت می‌رسد. در طی این مدت با به جریان انداختن آب سرد در همزن‌های رفریزرات دمای ماسکویت به حدود 45°C می‌رسد این حالت سبب می‌شود که حالت فوق اشباع ماسکویت افزایش یافته و رشد کریستال‌ها تداوم یابد. پس از مدتی که کریستال‌ها رشد می‌کنند به تدریج ماسکویت سفت شده و سیالیت آن کاهش پیدا کرده و ویسکوزیته به شدت افزایش می‌یابد جهت کاهش سیالیت به ماسکویت آب اضافه می‌شود.

وقتی که ماسکویت سه سانتریفوژ می‌شود حاصل کار شکر پخت سه و پساب پخت سه است که در سیستم سه پختی، سیاب پخت سه (پخت آخر) را ملاس می‌گویند.

شکر پخت سه تحت عنوان شکر قرمز می‌باشد که به چند صورت قابل استفاده است:

۱- شکر قرمز را در آب کندانس یا شربت رقیق حل کرده و به عنوان کلرس سه در تولید پخت دو استفاده می‌شود.

1. Green syrup
2. Claircage
3. Yellow Sugar
4. Clairce
5. Standard liquor

۲- روش دیگر استفاده از شکر پخت سه به صورت آفینه می‌باشد. در این روش مقدار کمی شربت رقیق به شکر درجه سه اضافه می‌شود. البته مقدار شربت رقیق اضافه شده به حدی کم است که شکر تنها کمی مطروب می‌شود و حل نمی‌گردد، محصول بدست آمده را آفینه یا ماگما می‌نامند. سپس ماگما را سانتریفوژ کرده و پساب آن را در پخت سه یا دو پصرف می‌کنند. شکری که از سانتریفوژ کردن ماگما حاصل می‌شود را شکر آفینه می‌نامند. اگر درجه خلوص شکر آفینه بالا باشد می‌توان آن را در تهیه لیکور استاندارد به کار برد.

بنا به دلایل زیر نمی‌توان کریستالیزاسیون را در یک مرحله انجام داد:

۱- اگر میزان کریستال در داخل پخت به حدود ۵۵ درصد بر سر سیالیت پخت از بین می‌رود پس حداقل مقدار کریستال ۵۵-۶۰ درصد است.

۲- اصولاً هر چه درجه خلوص شربت بالاتر باشد مراحل کریستالیزاسیون بیشتر می‌شود. در این حالت درجه خلوص پساب هم بالاتر خواهد بود ضمن این که کریستال بیشتری نیز تشکیل می‌شود. پس چون در پخت I درجه خلوص پساب بالا خواهد بود بنابراین باید مراحل پخت بعدی نیز انجام گیرد تا حدی که درجه خلوص به حدود ۶۰ بر سر که به صورت ملاس می‌شود.

راههای کاهش ویسکوزیته پخت III

۱- استفاده از مواد شیمیایی:

ترکیب اصلی این مواد نوعی استر (α -methyl glucoside ester) می‌باشد. این مواد هم باعث کاهش ویسکوزیته و هم باعث کاهش زمان طبخ می‌شوند.

۲- افزایش دمای ماسکویت:

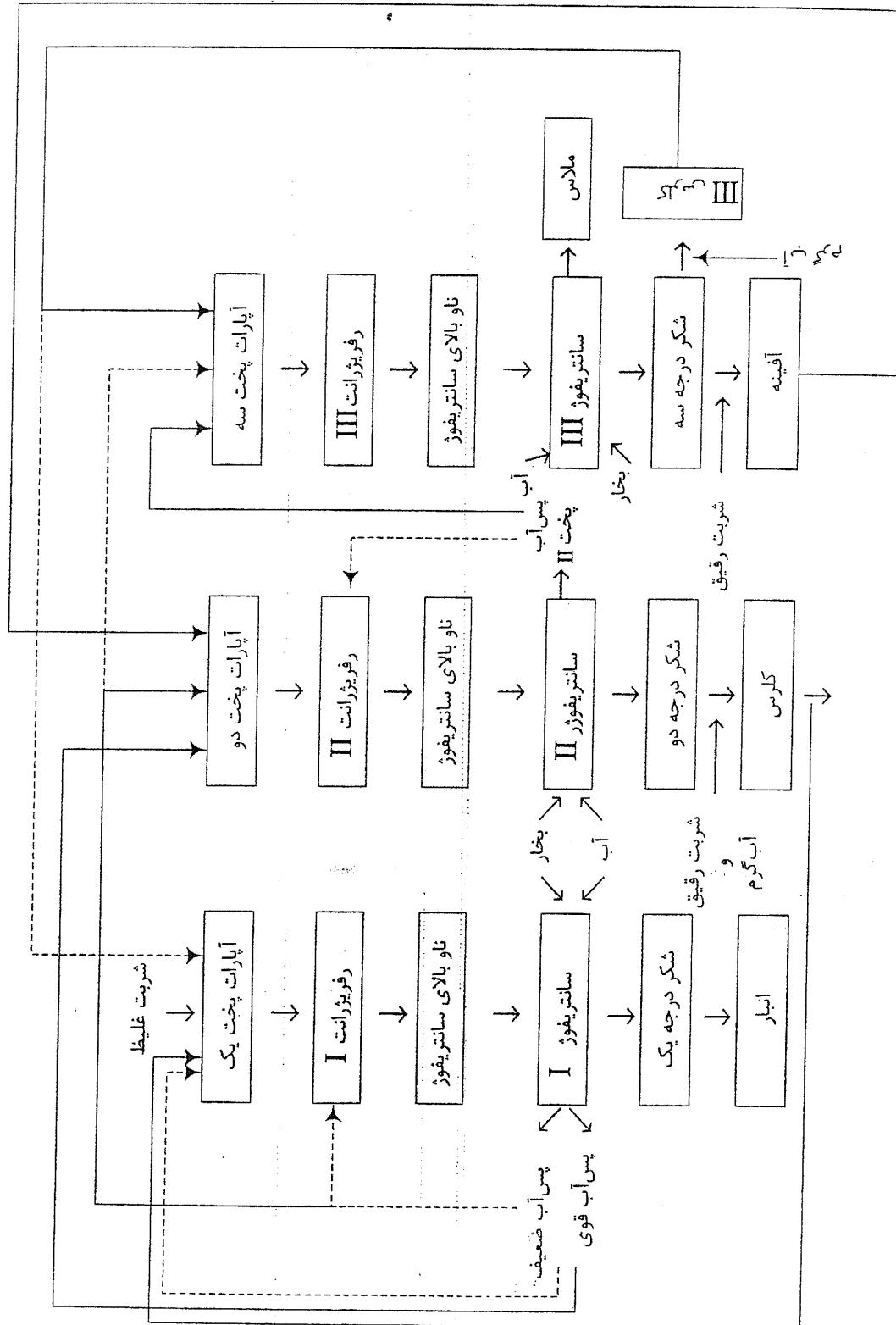
در این روش در مراحل انتهایی نگهداری ماسکویت در رفریزرات و درست قبل از سانتریفوژ کردن ماسکویت دمای آن را افزایش داده و به حدود ۵۰ درجه سانتی گراد می‌رسانیم، افزایش دما ویسکوزیته را کاهش می‌دهد.

۳- افزایش دادن تعداد رفریزرات‌ها:

با این روش می‌توان مدت بیشتری ماسکویت را در رفریزرات نگهداری کرد و کندي کار سانتریفوژ خلی در عملکرد مراحل قبل و بعد از آن بوجود نمی‌آورد. البته باید فضای لازم برای این کار هم وجود داشته باشد.

۴- افزودن آب به ماسکویت:

این روش در کشورهایی مانند ایران استفاده می‌شود که روش مناسبی نیست زیرا آب موجب حل شدن مقداری از ساکارز موجود در ماسکویت پخت آخر شده و ضایعات قندی از طریق ملاس افزایش می‌یابد. لذا بهتر است از این روش استفاده نشود مگر این که چاره دیگری وجود نداشته باشد. در این صورت نیز باید به مقدار مشخص و کنترل شده آب اضافه شود.



دیاگرام جیavan شریعت‌ها و سواب‌ها در پیک میمیستم نه سه پیختی

رفریزراتن‌ها^۱:

مخازنی هستند که زیر دیگ‌های پخت نصب می‌شوند و محتویات دیگ پخت پس از خاتمه کار طباخی به داخل آن‌ها تخلیه می‌شود این مخازن مجهر به همزن‌های قوی بوده و ماسکویت^۲ را برای سانتریفوژ کردن آماده می‌سازد. در برخی کارخانجات رفریزراتن پخت یک و دو را که نقش سردکنندگی کمتری دارند و بیشتر نقش هم زدن ماسکویت را دارند به نام مخلوط کننده پخت یا میکسر یا مالاکسور می‌نامند.

اما در مورد پخت سه نقش دستگاه فوق در سرد کردن ماسکویت به منظور تداوم رشد کریستال‌های شکر با اهمیت است به همین دلیل این دستگاه تنها یک مخلوط کننده ساده نیست، بلکه همزن‌های آن حالت دو جداره داشته و با برقراری جریان آب سرد در جدار داخل آن‌ها در حد لازم ماسکویت را سرد می‌کنند تا با افزایش حالت فوق اشباع رشد کریستال‌ها در دستگاه مذکور تا قبل از مرحله سانتریفوژ ادامه می‌یابد. بنابراین در مورد مالاکسور پخت سه اصطلاح رفریزراتن به کار می‌رود.

خصوصیات	نوع پخت	پخت I	پخت II	پخت I	پخت
بریکس		93-95	92-94	89-90	
درجه خلوص		76-78	86-88	91-93	
زمان پخت (ساعت)		12-18	2.5-4	2-2.5	

برای سانتریفوژ کردن ماسکویت از دستگاه سانتریفوژ استفاده می‌شود در سانتریفوژ ضمن اعمال نیروی گریز از مرکز، شربت و قسمت عمده ناخالصی‌ها از کریستال‌های شکر موجود در ماسکویت جدا می‌شود. سانتریفوژها در دو نوع مداوم و غیرمداوم ساخته می‌شوند. سانتریفوژهای پخت یک از نوع غیر مداوم و سانتریفوژهای پخت دو و سه از نوع مداوم هستند.

در سانتریفوژهای مداوم به کریستال‌های شکر ضربه وارد می‌شود بنابراین کریستال‌ها دچار شکستگی می‌شوند و حالتی مات و کدر می‌گیرند اما در سانتریفوژهای غیر مداوم این اتفاق نمی‌افتد چون شکر درجه یک باید به بازار عرضه شود اما اگر هدف تولید قند از شکر باشد از سانتریفوژهای مداوم برای پخت یک نیز می‌توان استفاده کرد.

خشک کودن شکر سفید

شکر سفیدی که از سانتریفوژ پخت I خارج می‌شود، تقریباً حدود ۱ تا ۲ درصد رطوبت دارد، بنابراین باید آن را خشک کرد تا عمر نگهداری آن افزایش یابد. این کار در دستگاه‌های خشک کن شکر^۳ صورت می‌گیرد که به نام گرانولاتور نیز خوانده می‌شوند.

نوع خشککن‌های شکر:

- ۱- خشک کن استوانه‌ای گردان^۴

که از انواع این خشک کن می‌توان به خشک کن بی.ام.آ و خشک کن بوكاولف^۱ اشاره کرد.

۲- خشک کن سینی دار توربو^۲

۳- خشک کن گردان روزنه دار یا روتولاور^۳

- دانه‌های شکری که از خشک کن خارج می‌شود معمولاً رطوبت بسیار اندکی حدود ۰.۰۲ تا ۰.۰۳ درصد دارند، این رطوبت نباید از ۰.۰۶ درصد بیشتر باشد. زیرا:

۱- امکان بهم چسبیدن و کلخه شدن شکر وجود دارد.

۲- ممکن است فعالیت میکروبی در آن صورت گیرد.

غربال کردن شکر

بعد از خشک کردن، شکر را غربال می‌کنند، معمولی‌ترین غربال، غربالی است که بستر غربال حالت لرزاننده داشته باشد. بعض از غربال‌ها طوری طراحی شده‌اند که شکر را از نظر اندازه نیز درجه‌بندی می‌کنند.

نگهداری شکر

شکر را به صورت فله‌ای یا بسته‌بندی نگهداری می‌کنند.

ملاس

آخرین پساب حاصل از مراحل طبخی یا کریستالیزاسیون است که نمی‌توان به روش تبخیر و تخلیط، ساکاراز بیشتری را به صورت کریستال از آن جدا کرد.

بررسی ترکیبات شیمیایی ملاس بهویژه اثر مواد غیرقندی برافزایش ساکاراز نشان می‌دهد که دسته‌ای از مواد غیرقندی موجب افزایش حلالیت ساکاراز می‌شوند این دسته از مواد را ملاس‌زای مثبت می‌گویند مانند سدیم و پتاسیم.

برخی از مواد غیرقندی موجب کاهش حلالیت ساکاراز می‌شوند که به آنها ملاس‌زای منفی می‌گویند مانند کلسیم.

نکته: مهمترین کاتیون‌های ملاس‌زا پتاسیم و بعد سدیم می‌باشد.

- کم اهمیت‌ترین آن‌ها کلسیم و منیزیم می‌باشد.

- آنیون‌ها به ترتیب قدرت ملاس‌زایی عبارتند از:

بی کربنات‌ها $\text{NO}_3^- > \text{فرآورده اسیدی ناشی از تجزیه قند انورت} > \text{لاکتان} > \text{تیروزینات} > \text{گلوتامات} > \text{CL}^- > \text{CO}_3^{2-} > \text{HCOO}^- > \text{OH}^-$

۱- مواد به شدت ملاس‌زا: کربنات‌های قلیایی و کلرید و استات‌های سدیم و کلسیم

۲- مواد متوسط ملاس‌زا: نمک‌های دیگر سدیم و پتاسیم، آمینواسیدها، اسید لاکتیک

۳- مواد ملاس‌زا با قدرت کم: قند انورت، نمک‌های قلیایی ناشی از محصولات تجزیه انورت، تمام نمک‌های کلسیم و نیترات سدیم.

ضریب ملاس‌زایی^۱:

تعداد کیلوگرم‌های ساکارز موجود در ملاس در مقابل یک کیلوگرم از هر ماده غیرساکارزی موجود در آن.

کاربردهای ملاس:

(الف) مصرف مستقیم ملاس

(ب) مصرف ملاس در صنایع تخمیری

(ج) سایر مصرف ملاس

(الف) مصارف مستقیم ملاس:

۱- خوراک دام

۲- مصرف ملاس به عنوان کود

۳- مصرف مستقیم ملاس برای خوراک انسان

۴- تهیه بتائین

۵- کاربرد ملاس در سیستم‌های قندگیری از ملاس

(ب) مصرف ملاس در صنایع تخمیری:

۱- تهیه الکل اتیلیک و اسید استیک

۲- تهیه خمیر مایه نانوایی

۳- تهیه اسید گلوتامیک

۴- تهیه اسید سیتریک

۵- تهیه پروتئین تکیاخته

(ج) سایر مصارف ملاس:

تولید گلیسرین - بروپیونیک اسید و بوتیریک - فوماریک....

قندگیری از ملاس به روش استفن:

مراحل قندگیری از ملاس به روش استفن:

۱- رقیق کردن ملاس اولیه:

ملاس را در مخزنی که دارای همزن می‌باشد با آب مخلوط کرده در این حالت بریکس ملاس به حدود ۵ تا ۱۲ درصد می‌رسد.

علت رقیق کردن ملاس این است که قند موجود در آن با آهک بهتر واکنش نشان می‌دهد. در ضمن دما را به کمتر از ۱۵ درجه سانتی‌گراد می‌رسانند.

1. melassingenic coefficient

2. Steffen process

۲- تولید ساکارات و رسوب دادن آن:

ابتدا آهک را در آسیاب‌های مخصوص کاملاً خرد و پودر کرده و آن را الک می‌کنند. سپس پودر آهک را به ملاس رقیق شده در تانک واکنش^۱ اضافه کرده، (به آن راکتور یا خنک کننده نیز می‌گویند). واکنشی که بین آهک و ساکارز رخ می‌دهد واکنشی حرارت‌زا (اندوترمیک) می‌باشد. از طرف دیگر برای اینکه آهک بیشتری با ساکارز واکنش دهد و به جای ساکارات محلول، ساکارات نامحلول بصورت ساکارات تری‌کلسیک بوجود آید نیاز است در تانک واکنش دما تا حد امکان پایین باشد. (دما نباید بالاتر از ۱۰°C باشد).

برخی از راکتورها دوجداره بوده و با جریان آب سرد بین دوجدار عمل خنک کردن صورت می‌گیرد.

در برخی از راکتورها تجهیزات جذبی آمونیاک وجود دارد که دما را به ۳ تا ۴ درجه حتی کمتر می‌رساند.

۳- صاف کردن و بدست آوردن کیک ساکارات سرد:

بعد از انجام مرحله دو محتویات راکتور را صاف می‌کنند، صاف کردن توسط صافی خلاء انجام می‌گیرد. لایه ساکاراتی که روی صافی خلاء قرار می‌گیرد کیک ساکارات سرد نامیده می‌شود.

کیک ساکارات سرد که ۹۰ درصد آن از ساکارات بوجود می‌آید، از صافی خارج می‌شود.

به این پساب، پساب مادر^۲ گویند؛ که ۶۵٪ از ناخالصی‌های ملاس را شامل می‌شود. پساب مادر در برخی از کارخانه‌ها به فاضلاب می‌رود و قند موجود در آن جز ضایعات به حساب می‌آید.

۴- فرآیند ساکارات گرم:

در برخی از کارخانه‌ها فرآیند ساکارات گرم وجود دارد. بهاین ترتیب که پساب مادر را در یک مبدل حرارتی تا ۹۰ درجه گرم می‌کند تا ساکارات موجود در آن به صورت ساکارات تری‌کلسیک آماده تهشیش شدن گردد.

پساب گرم شده را به دستگاه تهشیش کننده^۳ می‌برند. سپس مواد تهشیش شده به دستگاه صافی دیگری که از نوع صافی خلاء است منتقل می‌شود؛ آنچه برروی صافی به صورت لایه‌ای بدست می‌آید کیک ساکارات^۴ گرم نامیده می‌شود.

در مورد واکنش‌هایی که در فرآیند ساکارات گرم واقع می‌شود این نظر وجود دارد که در اثر حرارت اعمال شده تا دمای ۹۰ درجه سانتی‌گراد ترکیبات ساکارات محلول یعنی ساکارات منوکلسیک و ساکارات دی‌کلسیک که در پساب مادر وجود دارند. شکسته شده و آهک از ساکارز جدا می‌شود.

سپس به علت زیاد بودن مقدار آهک در پساب، مجدداً ساکارز با آهک بیشتری واکنش داده و بصورت ساکارات تری‌کلسیک نامحلول در می‌آید. در نتیجه ساکارات نامحلول هم در دماهای بسیار پایین و هم در دماهای بالا حدود ۹۰ درجه سانتی‌گراد، به وجود می‌آید.

پساب حاصل از کیک ساکارات گرم؛ ۳.۵ درصد قند ملاس را با خود می‌برد. این پساب را به عنوان مکمل غذایی به تفاله چغندر می‌زنند یا در محصولات تخمیری مانند مونوسدیم‌گلوتامات (MSG) استفاده می‌شود. ولی در اغلب کارخانه‌ها پساب به فاضلاب می‌رود.

1. reaction tank
2. cold saccharate cake
3. Mother Liguour
4. Hot saccharate proces
5. Thickener
6. Hot saccharate

۵- تهیه شیر ساکارات:

به مجموعه کیک‌های ساکارات که از مرحله ۳ و ۴ بدست آورند کیک‌های صافی^۲ نامیده می‌شوند. کیک ساکارات بدست آمده را با شربت رقیق که حداکثر محتوی ۱۰ درصد قنپ می‌باشد در تانکی مخلوط کرده که به آن شیر ساکارات می‌گویند. شیر ساکارات را تا دمای حدود ۸۵ درجه سانتی‌گراد گرم کرده و آن را غالباً قبل از کربناتیون مثلاً در آهک خور مقدماتی یا آهک خور اصلی وارد فرآیند تصفیه شربت می‌سازند.

چنانچه کارخانه سیستم دفکوکربناتیون داشته باشد و مراحل آهک‌زنی و گاززنی همزمان و در یک دستگاه کربناتور صورت گیرد شیر ساکارات را به قسمت آهک‌زنی دستگاه مذکور می‌فرستند.

نکته: با استفاده از روش استفن: ۱- قسمت عمده‌ای از ساکارز ملاس بازیابی می‌شود.

۲- مقداری از آهک لازم برای تصفیه شربت به صورت ساکارات وارد سیستم تصفیه کارخانه می‌شود.

البته به همراه شیر ساکارات مقداری از مواد غیرساکارزی ملاس نیز به مراحل تصفیه برگشت داده می‌شود. ملاس که برای تشکیل ساکارات به کار می‌رود نباید بیش از ۴ درصد انورت داشته باشد.

ضایعات کارخانه قند

ضایعات کارخانه قند به دو نوع ضایعات معلوم و ضایعات نامعلوم تقسیم می‌شوند.

ضایعات معلوم شامل ۲.۵ درصد ضایعات ملاس، ۰.۱ درصد قندی که همراه با گل خارج می‌شود و ۰.۲ درصد قندی که با تفاله خارج می‌شود.

در حدود ۰.۲ درصد نیز ضایعات نامعلوم محاسبه می‌کنیم که منشأ آن می‌تواند هیدرولیز شدن قند در کل فرآیند و یا مصرف توسط میکروارگانیسم‌ها باشد.

اگر ضایعات نامعلوم بیش از ۰.۳ درصد باشد و مثلاً به ۱ درصد برسد دلیل آن سرفنت شربت در دیفوزیون می‌باشد.

راندمان صنعتی

مقدار شکر تولیدی به مقدار چندر مصرفی را راندمان صنعتی گویند.

راندمان تجاری

مقدار شکر تولیدی به مقدار چندر خریداری شده را راندمان تجاری گویند.

ضریب استحصال تجاری

میزان شکر تولیدی به درصد شکر خریداری شده را ضریب استحصال تجاری گویند.

ضریب استحصال صنعتی

میزان شکر تولیدی به درصد شکر مصرفی را ضریب استحصال صنعتی گویند.

- کارخانه‌ای 50000 تن چغندر مصرف کرده است اگر درصد ضایعات قندی کارخانه 2.5 درصد باشد و شکر تولیدی 5200 تن باشد. درصد قند چغندر خریداری شده و راندمان و ضریب استحصال کارخانه چقدر است؟

$$\text{راندمان صنعتی} = \frac{5200}{50000} \times 100 = 10.4$$

$$\text{عيار چغندر} = 10.4 + 2.5 = 12.9$$

$$\text{شکر خریداری شده} = 50000 \times 0.129 = 6450$$

$$\text{ضریب استحصال تجاری} = \frac{5200}{6450} \times 100 = 80.6\%$$

تولید قند کله و حبه

شکر درجه I را در آب کندانس حل نموده تاکلرس I بدست آید. بریکس کلرس را حدود ۶۰-۶۲ در نظر می‌گیرند. در مرحله بعد عملیات رنگزدایی از کلرس I انجام می‌گیرد که به طرق زیر انجام می‌شود.

۱- استفاده از رزین‌های رنگبری

۲- استفاده از کاربورافین (زغال فعال) که این روش مرسوم‌تر است.

معمولآً آپارات‌های پخت قند کوچک می‌باشد چنان‌چه هدف تهیه قند حبه باشد، پخت را به داخل رفریزرات قند حبه تخلیه می‌کنند و سپس آن را سانتریفوژ می‌کنند و پساب حاصله از سانتریفوژ قند به مصرف آپارات پخت I می‌رسد و شکر حاصله از سانتریفوژ قند حبه به طرف پرس‌های قند حبه هدایت می‌گردد. در پرس‌های قند حبه شکرهای مرطوب فشرده شده و شکل قند حبه و یا اشکال دیگر در می‌آید.

پس از آن که قند حبه بر روی سینی‌ها قرار می‌گیرد سینی‌ها به طرف خشک‌کن هدایت می‌شود. دمای خشک کن حدود 80°C است.

چنان‌چه هدف تهیه قند کله باشد، پخت را به داخل مالاکسور می‌ریزند که در قسمت تحتانی آن شیرهای تخلیه قرار می‌گیرد.

از طریق شیرهای تخلیه، پخت قند به داخل قالب‌های مخروطی شکل ریخته می‌شود این قالب‌ها در قسمت انتهایی سوراخی دارند و از طریق سوراخ مذکور بر روی میله‌هایی که در واگن‌های مخصوص تعییه شده مستقر می‌شوند به طوری که میله سوراخ قالب را مسدود می‌کند و توسط واگن قالب‌ها را به طرف گرمخانه حمل می‌کنند. گرمخانه دارای دمای $35-40^{\circ}\text{C}$ است. زمان توقف قالب‌های قند در گرمخانه ۴ ساعت است پس از آن قند به قسمت سردخانه هدایت می‌شود. دمای سردخانه حدود 25°C است و هدف از توقف قند کله در سردخانه ادامه عمل کریستالیزاسیون است. زمان سردخانه گذاری نیز حدود ۴ ساعت است.

پس از این مرحله عملیات سانتریفوژ با سوعت ۷۰۰ دور در دقیقه انجام می‌گیرد پساب از میان کریستال‌های قند خارج می‌شود برابر شستشوی قند کله در ضمن سانتریفوژ کردن از شربت یا لیکور خاصی به نام کلرس شکر رافیناد استفاده می‌شود و شربت مذکور ضمن عمل سانتریفوژ روی قندهای کله درون قالب‌ها پاشیده می‌شود و پساب بین کریستال‌ها را شستشو داده و خارج می‌کند بدون اینکه سبب حل شدن کریستال‌ها شود. زمان سانتریفوژ کردن حدود $30-35$ دقیقه می‌باشد.

پس از سانتریفوژ کردن قندهای کله از قالب‌ها خارج می‌شوند این قندها کمی مرطوب بوده و باید در خشک‌کن، خشک شوند. خشک کن‌ها در حالت تونلی دارند و برای خشک کردن از هوای گرم استفاده می‌شود. حداکثر دمای خشک کردن قند به حدود $80-85$ درجه سانتی‌گراد می‌رسد.

به قند قبل از سانتریفوژ، قند سبز گفته می‌شود و به قند، پس از سانتریفوژ، قند سفید گفته می‌شود.

نکته ۱: گاهی در جداره قالب، هوا وجود دارد که باعث ایجاد حفره در سطح قند می‌شود. همچنین هنگام تخلیه پخت به داخل قالب، کریستالها تنهشین شده و پس از قسمت فوقانی قالب جمع می‌شود. به منظور برطرف کردن حفره‌های سطح قالب و نیز اختلاط مجدد پساب و کریستال به داخل قالب کارد می‌زنند. (تراش‌دهی کف قالب)

نکته ۲: سر قند متراکم‌تر از تهآن است، لذا در قسمت کف قند کریستال‌ها متراکم نبوده و دارای خلل و فرج می‌باشند. بنابراین با گوشت کوب‌های مخصوص و با وارد کردن ضربه به ته قند، آن را فشرده می‌کنند.

سوالات تکنولوژی قند

۱- ۳۰ تن پخت از شربت غلیظی با $Bx=90$ تهیه شده است. اگر درجه خلوص شربت غلیظ $Q=80$ باشد مقدار مواد غیر قندی در ۳۰ تن پخت چقدر است؟

$$Q = \frac{POL}{BX} \times 100 \quad \text{درصد قند} = \frac{P.L}{\text{مواد جامد محلول}} \times 100 = \frac{80}{90} \times 100 = 72\%$$

$$\text{مواد غیر قندی} = 90 - 72 = 18\%$$

۲- کارخانه‌ای مقدار 900 تن چغندر با درصد قند 15 درصد مصرف کرده است. تعیین کنید چه مقدار شکر وارد کارخانه شده است. اگر شکر تولید 108 تن باشد ضریب استحصال و راندمان کارخانه چقدر است.

$$\text{شکر خریداری شده} = 900 \times 0.15 = 135$$

$$\text{ضریب استحصال} = \frac{108}{135} \times 100 = 80\%$$

$$\text{راندمان} = \frac{108}{900} \times 100 = 12\%$$

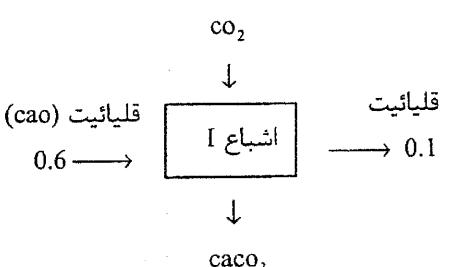
۳- در کارخانه‌ای به ازای هر تن چغندر 1200 لیتر شربت تهیه شده است قلیایی این شربت قبل از ورود به اشباع I برابر با درصد 0.6 است و قلیایی شربت خروجی از اشباع I برابر با درصد 0.1 است اگر گل تولیدی دارای درصد 50 آب باشد تعیین کنید چه مقداری گل تولید شده است.



$$0.5 \quad x = 0.89 \text{ gr caco}_3 / 100^{\text{CC}}$$

$$0.89 \text{ kg} \quad 100 \text{ lit}$$

$$x \quad 1200^{\text{lit}} \Rightarrow 10.68 \text{ kg} \quad \text{کربنات کلسیم تولیدی شود}$$



از آن جایی که گل 50 درصد آب دارد پس وزن گل دو برابر می‌شود.

۴- درجه خلوص شربت خامی 85 و درصد قند آن در 14 درصد است اگر در 30 درصد مقدار غیر قندی آن حذف شود تعیین کنید چه مقدار درجه خلوص شربت خام افزایش می‌یابد؟

$$Q = \frac{POL}{BX} \times 100 \Rightarrow 85 = \frac{14}{BX} \times 100 \Rightarrow BX = 16.5$$

$$BX = S + NS \Rightarrow 16.5 = 14 + NS = 2.5$$

$$2.5 \times \frac{30}{100} = 0.75$$

$$2.5 - 0.75 = 1.75$$

$$\frac{14}{15.75} \times 100 = 88.8\%$$

۵- کارخانه‌ای 50000 تن چغندر با 15 درصد قند مصرف نموده است. در صورتی که قند تفاله 0.6 درصد باشد تعیین کنید در هر ساعت چقدر شربت تولید شده است. در صد قند شربت خام را 13 فرض کنید.

$$\left. \begin{array}{l} m_{sh} = \text{مقدار شربت تولیدی به ازای 100 کیلو چغندر قند (کشش شربت)} \\ D_{sh} = \text{درصد قند شربت} \\ D_{T_0} = \text{درصد قند تفاله} \end{array} \right\}$$

می‌دانیم که مقدار تفاله تولیدی، $\frac{1}{3}$ مقدار چغندر مصرفی است.

$$m_{sh} = \frac{D_{sh} - \frac{1}{3} D_{T_0}}{D_{sh}} \times 100$$

$$m_{sh} = \frac{15 - \frac{1}{3}(0.6)}{13} \times 100 = 121.5 \text{ kg}$$

$$100 \text{ چغندر} \quad 121.5 \text{ شربت}$$

$$50000 \text{ شربت تولیدی به ازای 50000 تن چغندر در 24 ساعت}$$

$$60792.2 \div 24 = 2532.05 \text{ شربت تولید شده در هر ساعت}$$

در صد قند چغندر رادر هنگام خریداری عیار و در هنگام مصرف دیزسیون گویند.

۶- اگر 100 کیلوگرم شربت را از بریکس 15 به بریکس 60 برسانیم چند کیلوگرم آب را باید بخار کنیم.

$$m_1 x_1 = m_2 x_2$$

$$100 \times 15 = m_2 \times 60 \Rightarrow m_2 = \frac{1500}{60} = 25 \quad \text{ماده خشک شربت غلیظ}$$

$$100 - 25 = 75 \quad \text{مقدار آب تبخیر شده}$$

۷- 10 تن شربت با بریکس 14 درصد در هر ساعت وارد یک دستگاه تبخیر کننده می‌شود و با بریکس 56 از آن خارج می‌شود مقدار بخار تولیدی در هر ساعت چند کیلوگرم است.

$$10000 \times 14 = m_2 \times 56 \Rightarrow m_2 = \frac{140000}{60} = 2500 \quad \text{وزن ماده خروجی}$$

$$10000 - 2500 = 7500 \quad \text{وزن آب تبخیر شده}$$

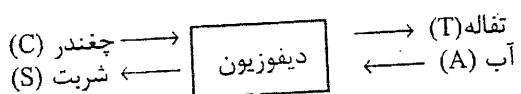
۱۹۸ تکنولوژی مواد غذایی | مؤسسه آموزش عالی آزاد پارسه

۸- مقدار کل تیتراسیون آهک مصرفی در تصفیه حدود ۱.۲۴۵ درصد cao محاسبه شده است میزان cao بر حسب چغندر مصرفی برای کشش ۱۲۵ چقدر است.

مقدار شربت	مقدار cao
100	1.245
125	$x = 1.56\% \Leftarrow$

چون کشش شربت معادل ۱۲۵ است یعنی ۱۲۵ کیلوگرم
شربت معادل ۱۰۰ کیلوگرم چغندر است پس

۹- در صورتی که در دیفوژیون مدار بسته مقدار کشش شربت ۱۱۵ و مقدار تفاله پرس ۷۵ درصد باشد مقدار آب مصرفی در دیفوژیون چند درصد چغندر مصرفی است؟



موازنۀ جرم در دیفوژیون به این شرح است.

چون کشش مطرح شده پس اساس بر ۱۰۰ کیلوگرم چغندر است.

$$A + C = T + S \Rightarrow A = (T + S) - C$$

$$\text{آب} + 100 = 75 + 115$$

$$A = (75 + 115) - 100 = 90$$

۱۰- اگر میانگین درصد قند گل صافی در یک بهره برداری ۴ ماهه برابر ۰.۵ درصد و ظرفیت کارخانه ۲۰۰۰ تن باشد ضایعات قندی از طریق گل را محاسبه کنید.

برای محاسبه ضایعات قندی از طریق گل صافی از این رابطه استفاده می‌کنیم.

$$W = \text{ضایعات قندی از طریق گل}$$

$$C = \text{ظرفیت کارخانه بر حسب میزان چغندر}$$

$$W = C \times S_w \times D \times T$$

$$w = C \times S_w \times D \times T$$

$$W = 2000 \times \frac{0.5}{100} \times \frac{10}{100} \times 120 = 120 \text{ T}$$

$$w = 2000 \times \frac{0.5}{100} \times \frac{10}{100} \times 120 = 120 \text{ T}$$

T = مدت زمان بهره برداری (به روز)

میزان گل صافی به طور متوسط ۱۰ درصد وزن چغندر است.

۱۱- اگر بریکس شربت رقیق و غلیظ به ترتیب ۱۴ و ۵۰ باشد مقدار آب تبخیر شده در دستگاه تبخیر به ازای هر ۱۰۰ تن شربت رقیق چند تن است؟

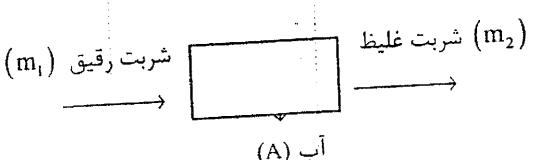
$$m_1 x_1 = m_2 x_2$$

$$100 \times 14 = m_2 \times 50 \Rightarrow m_2 = 28 \text{ T}$$

وزن شربت غلیظ

مقدار آب تبخیر شده

$$100 - 28 = 72 \text{ تن}$$



در این مسئله موازنۀ بر پایه ماده خشک انجام می‌شود.

۲۳ - افزایش مقدار رافینیز در چغندر قند چه اثری بر راندمان کریستالایزاسیون دارد؟

- (۱) افزایش راندمان
- (۲) کاهش راندمان
- (۳) بدون تأثیر
- (۴) بستگی به شرایط محیطی شربت دارد.

۲۴ - برای کاهش ضایعات قندی ملاس و بهبود کیفیت شکر از کدام روش استفاده می‌شود؟

- (۱) رنگبری شربت غلیظ و پسآبها به وسیله کربن فعال
- (۲) سختی‌گیری شربت رقیق
- (۳) سولفاتیاسیون شربت غلیظ
- (۴) کوتینین

۲۵ - چنان‌چه کشش دیفوژیون بیشتر از حد نصاب باشد چه اتفاقی می‌افتد؟

- (۱) بریکس و درجه خلوص شربت خام و درصد قند تفاله کاهش می‌یابد.
- (۲) ماده خشک تفاله و درصد قند تفاله افزایش می‌یابد.

(۳) بریکس شربت خام و درصد قند تفاله و درجه خلوص شربت خام افزایش می‌یابد.

(۴) بریکس شربت خام و درصد قند تفاله کاهش می‌یابد ولی درجه خلوص شربت خام افزایش می‌یابد.

۲۶ - وجود قند در آب‌های تغذیه کننده دیگ بخار کارخانه‌های قند با کدام آزمایش تشخیص داده می‌شود؟

Polarimetry (۴)

Molish (۳)

Inversion (۲)

Clerget (۱)

۲۷ - کدام اکسٹراکتور برای تأمین حرارت اکستراکسیون دارای بدنه حرارتی دو جداره است؟

De – Smet (۴)

BMA (۳)

RT (۲)

DDS (۱)

۲۸ - اگر بریکس شربت رقیق و غلیظ به ترتیب برابر ۱۴ و ۵۰ باشد مقدار آب تبخیر شده در دستگاه تبخیر به ازای ۱۰۰ تن شربت رقیق

چند تن است؟

- | | | | |
|--------|--------|--------|--------|
| 75 (۴) | 72 (۳) | 70 (۲) | 60 (۱) |
|--------|--------|--------|--------|

۲۹ - مواد غیرقابلی موجود در محلول فوق اشباع شربت چه اثری در رشد بلورها در مرحله پخت دارد؟

(۱) رشد بلورها را کند می‌نمایند.

(۲) رشد بلورها را تسريع می‌نمایند.

(۳) باعث کاهش ویسکوزیته بلورها شده و تغذیه بلورها به راحتی صورت می‌گیرد.

(۴) تأثیری در فرآیند کریستالایزاسیون ندارند.

۳۰ - به چه علت شربت دیفوژیون حالت تامپون دارد؟

- | | | | |
|-----------------------|---------------------|----------------------|------------|
| ۴) وجود اسیدهای آمینه | ۳) وجود اسیدهای آلی | ۲) وجود قندهای متنوع | ۱) pH ثابت |
|-----------------------|---------------------|----------------------|------------|

۳۱ - در کدام روش تصفیه شربت، عمل کربوناسیون همراه با آهکزنی در دو مرحله جداگانه انجام می‌گیرد؟

Novi sad (۴)

Dorr (۳)

Braun schweig (۲)

Benning (۱)

۳۲ - در روش استفن ساکارز به چه ترکیبی تبدیل می‌گردد؟

- | | |
|---------------------------------|----------------------|
| ۲) تری ساکارات کلسیم | ۱) دی ساکارات کلسیم |
| ۴) مونو، دی و تری ساکارات کلسیم | ۳) مونوساکارات کلسیم |

۳۳ - اگر میانگین قند در گل صافی در یک بهره برداری ۴ ماهه برابر ۰.۵ درصد و ظرفیت کارخانه ۳۰۰۰ تن چغندر باشد ضایعات قندی از

طریق گل صافی چند تن است؟

- (۱) ۱۸۰ (۲) ۲۵۰ (۳) ۳۸۰ (۴) ۴۰۰

۳۴ - درصد گاز کربونیک در کوره آهک حداقل چقدر بایستی باشد؟

- (۱) ۲۰ (۲) ۳۰ (۳) ۴۵ (۴) ۵۰

۳۵ - کدام ترکیب چغندر قند در افزایش مقدار خاکستر شکر نقش مهمتری دارد؟

- (۱) آمیدها (۲) بازهای ازت دار (۳) نیترات ها (۴) نمک های آمونیوم

۳۶ - دلیل سیرکولاسیون شربت در کربناتاسیون یک چیست؟

- (۱) افزایش قلیابی در کربناتاسیون یک

- (۲) کاهش رنگ در شربت کربناتاسیون یک

- (۳) صرفه جویی در مصرف کلسیم هیدروکسید

(۴) درشت تر شدن کربنات های کلسیم کربنات و جذب بهتر گاز کربونیک

۳۷ - بیشترین فعالیت آنزیم تیروزیناز در چه قسمتی از خط تولید وجود دارد؟

- (۱) اشباع یک (۲) پرشولاز (۳) دیفوزیون (۴) شولاژ

۳۸ - صافی های خلاً یا دایمی در سیستم تصفیه شربت BMA در چه مرحله ای به کار برده می شود؟

- (۱) بعد از دکانتور برای صاف کردن گل دکانتور (۲) برای صاف کردن شربت گل آلود کربناتاسیون اول

- (۳) بعد از صافی های فشار برای صاف کردن گل صافی های فشار (۴) برای صاف کردن گل شربت گل آلود دفکوساتوراسیون

۳۹ - روش های مطرح در آهک خور مقدماتی (Flocculation) و (coagulation) مواد پروتئینی غالباً بر تنظیم و کنترل چه فاکتوری تأکید

بیشتری دارند؟

- (۱) جریان شربت (۲) pH (۳) دما (۴) گل برگشتی از دکانتور

۴۰ - در قندگیری از ملاس روش استفن، ساکارز به کدام ترکیب تبدیل می گردد؟

- (۱) تری ساکارات کلسیم (۲) دی ساکارات کلسیم (۳) مونوساکارات کلسیم (۴) مونو و دی ساکارات کلسیم

۴۱ - به چه علت درجه خلوص شربت در ابتدای دیفوزیون بیشتر و در انتهای آن کمتر است؟

- (۱) چون بریکس شربت در انتهای دیفوزیون کمتر از ابتدای آن است.

- (۲) چون دمای دیفوزیون در ابتدای آن بیشتر از انتهای آن است.

- (۳) چون در ابتدای دیفوزیون مقداری از شربت در اثر برش خلال و بدون عمل اسمز وارد می شود.

- (۴) چون شتاب خروج مواد قندی در ابتدای عمل اسمز بیشتر از شتاب خروج مواد غیر قندی است.

۴۲ - حجم شربت گیری از چغندر (کشش شربت) چند درصد وزن چغندر مناسب است؟

- (۱) 100 تا 85 (۲) 125 تا 110 (۳) 150 تا 165 (۴) 165 تا 180

۴۳ - اگر درجه خلوص شربت خام ۸۷ درصد و درجه خلوص شربت تصفیه ۹۱ درصد باشد، ضریب تصفیه حدود چند درصد است؟

- (۱) 34 (۲) 43 (۳) 57 (۴) 66

۴۴ - برای تسريع در فرآيند کريستاليزاسيون مهمترین تمهداتي که صورت میگيرد مشخص نمایيد؟

- (۱) به صورت شوك خنك کردن
- (۲) تلقيح شربت با کريستال هاي ظريف
- (۳) همزدن سريع
- (۴) آهک زدن

۴۵ - کدام يك از خصوصيات زير جهت چغندر قندی که قرار است برای مدت طولاني ذخیره شود، مناسب تر است؟

- (۱) چغندر ريز با سطح نسبی کم زيرا شدت تنفس کاهش می يابد.
- (۲) چغندر درشت با سطح نسبی کم زира شدت تنفس کاهش می يابد.
- (۳) چغندر ريز با سطح نسبی زياد زيرا شدت تنفس افزایش می يابد.
- (۴) چغندر درشت با سطح نسبی زياد زира شدت تنفس افزایش می يابد.

۴۶ - ضایعات قندی تفاله با میزان سوتیراژ و زمان شربت‌گیری در فرآیند دیفوژیون (DIFFUSION) به ترتیب چه ارتباطی دارد؟

- (۱) مستقیم - معکوس
- (۲) مستقیم - مستقیم
- (۳) معکوس - مستقیم
- (۴) معکوس - معکوس

۴۷ - در شربت‌گیری از چغندر قند فاسد و يخ زده کدام يك از توصيه‌های زير اعمال خواهد کرد؟

- (۱) کاهش درجه حرارت و استفاده از تيغه‌های آسياب 19 دندانه
- (۲) افزایش درجه حرارت و استفاده از تيغه‌های آسياب 19 دندانه
- (۳) کاهش درجه حرارت و استفاده از تيغه‌های آسياب 26 دندانه
- (۴) افزایش درجه حرارت و استفاده از تيغه‌های آسياب 26 دندانه

۴۸ - تجزيه عوامل رنگزا مثل آسپارژين و گلوتامين و انورت عمدها از اهداف کدام يك از مراحل تصفيه شربت می باشد؟

- | | | | |
|-----------------|-----------------|-----------------|---------------|
| CARBONATION (۴) | MAIN LIMING (۳) | CARBONATION (۲) | PRELIMING (۱) |
|-----------------|-----------------|-----------------|---------------|

۴۹ - در پروسه قندگیری از ملاس به روش STEFFEN بريكس ملاس چه تغييري يافته و چه عاملی تأثير بسیار مهمی در راندمان

فرآيند خواهد داشت؟

- (۱) بريكس ملاس ثابت - کاهش درجه حرارت
- (۲) بريكس ملاس ثابت - افزایش درجه حرارت
- (۳) بريكس ملاس کاهش يافته - کاهش درجه حرارت
- (۴) بريكس ملاس کاهش يافته - افزایش درجه حرارت

۵۰ - پدیده جوش در کوره آهک صنایع قند چیست و مهمترین عامل آن چیست؟

- (۱) کاهش میزان گاز CO_2 در کوره ناشی از کاهش درجه حرارت معمول (1150°C)
- (۲) سوختن بيش از اندازه آهک ناشی از افزایش درجه حرارت معمول (1150°C)
- (۳) نپختن کامل آهک ناشی از کاهش درجه حرارت معمول (1150°C)
- (۴) افزایش میزان گاز CO_2 در کوره ناشی از افزایش درجه حرارت معمول (1150°C)

۵۱ - مناسب‌ترین مقدار درصد ساکارز در چغندر قند برای تولید شکر کدام است؟

- (۱) 20 - 25
- (۲) 16 - 20
- (۳) 10 - 16
- (۴) بيشتر از 25

۵۲ - چرا بهترین pH برای شربت حاصله از دیفوژیون کارخانه قند باید بین 8 تا 9 باشد؟

- (۱) ساکارز در محیط قلیایی سريع‌تر استحصال می‌گردد.
- (۲) ضایعات قندی در حدائق ممکن است.
- (۳) با ایجاد ساکارات سدیم از تشکیل قند اینورت ممانعت می‌شود.
- (۴) ایجاد ماده‌رنگی کارامل در این pH به ندرت اتفاق می‌افتد.

٥٣ - در عملیات قندگیری از ملاس کدامیک از پیوند کلسیم با ساکارز به صورت نامحلول تر تشکیل می‌شود؟

(۱) منوکلسیم ساکارات

(۲) دیکلسیم ساکارات

(۳) تریکلسیم ساکارات

٥٤ - کدامیک از تغییرات شیمیایی زیر به هنگام اوپراسيون صورت نمی‌گیرد؟

(۱) تغییر در قلیاییت

(۲) رسوب در اوپراسيون

(۳) قابلیت انحلال بیشتر املح کلسیم در محلول‌های غلیظتر ساکارز

(۴) تجزیه ملکول قند و ازدیاد شدت رنگ

٥٥ - در استفاده از اوپرатор چند بدن‌های، کدامیک از گزینه‌های زیر صحیح است؟

(۱) بخار حاصله از دیگ بخار تنها برای ایجاد گرما در بدن اول استفاده می‌شود.

(۲) بخار حاصله از بدن دوم پس از گرم شدن (در هیتر) به بدن سوم می‌رود.

(۳) بخار حاصله از دیگ بخار به تدریج با فشار کمتری جهت گرم کردن بدن‌های بعدی می‌رود.

(۴) استفاده از بخارات تولیدی به عنوان واسطه حرارتی بدن‌های دیگر بدون گرم کردن (هیتر) مقدور نمی‌باشد.

٥٦ - در کریستالیزاسیون، درجه تقریبی محصولات پس از هر پخت چگونه است؟

(۱) درجه خلوص افزایش می‌یابد.

(۲) درجه خلوص کاهش می‌یابد.

(۳) درجه خلوص تغییر نمی‌کند.

(۴) درجه خلوص ارتباط به محصولات مختلف پس از هر پخت ندارد.

٥٧ - اصطلاح سوتیراژ در صنعت قند به کدام گزینه اطلاق می‌شود؟

(۱) سوتیراژ عبارت از درصد شربت قند استخراج شده از خلال می‌باشد.

(۲) شربت حاوی حداکثر قند حلال را سوتیراژ نامند.

$$\text{نفاضل قند حلال و تفاله} \times 100 = \text{سوتیراژ}$$

$$\text{قند شربت}$$

$$\frac{\text{قند شربت}}{\text{وزن آب}} \times 100 = \text{سوتیراژ}$$

٥٨ - در فرآیند STEFFEN درجه حرارت بیشترین تأثیر را در تولید به شکل محلول خواهد داشت.

(۱) کاهش - تریساکارات کلسیم

(۲) افزایش - افزایش - تریساکارات کلسیم

(۳) کاهش - منوساکارات کلسیم

٥٩ - عامل اصلی پدیده جوش در کوره آهک چیست و چه توصیه‌ای برای از بین بردن آن می‌شود؟

(۱) پایین رفتن درجه حرارت کوره - افزایش نسبت کک به سنگ آهک همراه با افزایش کشش پمپ گاز

(۲) بالا رفتن درجه حرارت کوره - افزایش نسبت کک به سنگ آهک همراه با کاهش کشش پمپ گاز

(۳) بالا رفتن درجه حرارت کوره - کاهش نسبت کک به سنگ آهک همراه با افزایش کشش پمپ گاز

(۴) پایین رفتن درجه حرارت کوره - کاهش نسبت کک به سنگ آهک همراه با کاهش کشش پمپ گاز

۶۰ - سولفیتاسیون در کدام مرحله از فرآیند تولید شکر انجام و هدف از آن چیست؟

- (۱) قبل از آهکزنی و به منظور بهبود خواص تبخیرپذیری شربت
- (۲) قبل از مرحله کربوناتاسیون دوم و به منظور کاهش pH
- (۳) قبل از تغلیط شربت و به منظور کنترل رنگ شربت
- (۴) قبل از کریستالیزاسیون شربت و به منظور حذف املالح معدنی

۶۱ - میزان کک مصرفی در کوره آهک چه نسبتی با سنگ آهک داشته و در صورت کمتر شدن چه نتیجه‌ای انتظار می‌رود؟

- (۱) ۱% - نزول منطقه آتش
- (۲) ۱۰% - صعود منطقه آتش
- (۳) ۱۰% - نزول منطقه آتش

۶۲ - برای نگهداری هر چه بهتر چغندر قند کدام عبارت مصدق دارد؟

- (۱) چغندرهای درشت به دلیل سطح نسبی بیشتر شدت تنفسی بالاتری داشته، لذا برای سیلوکردن مناسب‌تر است.
- (۲) چغندرهای درشت به دلیل سطح نسبی کمتر شدت تنفسی بالاتری داشته، لذا برای سیلوکردن مناسب‌تر است.
- (۳) چغندرهای درشت به دلیل سطح نسبی بیشتر شدت تنفسی کمتری داشته، لذا برای سیلوکردن مناسب‌تر است.
- (۴) چغندرهای درشت به دلیل سطح نسبی کمتر شدت تنفسی کمتری داشته، لذا برای سیلوکردن مناسب‌تر است.

۶۳ - افت pH در شربت اوپراسیون ناشی از کدامیک از عوامل زیر است؟

- (۱) بالا بودن درجه حرارت و زمان در مرحله پرشولاژ
- (۲) کم بودن درجه حرارت و زمان در مرحله شولاژ
- (۳) کم زدن گاز CO_2 و حرارت پایین در مرحله گاز خور اول
- (۴) کم زدن گاز CO_2 و حرارت بالا در مرحله گاز خور دوم

۶۴ - هنگام بروز پدیده جوش در کوره آهک چه راهکاری مناسب می‌باشد؟

- (۱) کاهش نسبت کک به سنگ و افزایش کشش پمپ گاز
- (۲) افزایش نسبت کک به سنگ و افزایش کشش پمپ گاز
- (۳) کاهش نسبت کک به سنگ و کاهش کشش پمپ گاز

۶۵ - در فرآیند Steffen قند موجود به چه شکلی بازیافت می‌شود؟

- (۱) منوساکارات کلسیم حاصل از افزودن آهک به ملاس در $Bx = 80$
- (۲) تریساکارات کلسیم حاصل از افزودن آهک به ملاس در $Bx = 10$
- (۳) دیساکارات کلسیم حاصل از افزودن آهک به ملاس در $Bx = 10$
- (۴) کریستال ساکارز حاصل از افزودن آهک به ملاس در $Bx = 80$

۶۶ - ضایعات قندی ملاس در کارخانه‌ای از حدود ۲.۵ درصد نسبت به وزن چغندر مصرفی به حدود ۰.۲۵ درصد کاهش یافته است،

کارخانه با کدام روش زیر به چنین نتیجه‌ای دست یافته است؟

- (۱) استفاده از فرآیند استفن
 - (۲) استفاده از فرآیند کوئنتین
 - (۳) اعمال تصفیه مناسب بر روی شربت خام
 - (۴) استفاده از مواد کاهش‌دهنده ویسکوزیته در پخت آخر
- ۶۷ - تجزیه تمامی انورت و آمیدها برای ایجاد شربت پایدار حرارتی باید در کدام مرحله از عملیات تصفیه شربت امکان‌پذیر بشود؟
- (۱) در کربوناتاسیون اول (اشباع یک)
 - (۲) در کربوناتاسیون دوم (اشباع دو)
 - (۳) در پرشولاژ (آهک خور مقدماتی)

۶۸ - اعمال فرآیند کوئنتین بر روی کدامیک از موارد زیر با نتایج بهتری همراه است؟

- (۱) پس آب پخت یک
- (۲) پس آب پخت ماقبل آخر
- (۳) شربت غلیظ

پاسخ سوالات تکنولوژی قند

گزینه صحیح	شماره تست
۱	-۵۵
۲	-۵۶
۱	-۵۷
۴	-۵۸
۳	-۵۹
۳	-۶۰
۳	-۶۱
۴	-۶۲
۲	-۶۳
۳	-۶۴
۲	-۶۵
۱	-۶۶
۲	-۶۷
۲	-۶۸

گزینه صحیح	شماره تست
۳	-۲۸
۱	-۲۹
۴	-۳۰
۲	-۳۱
۲	-۳۲
۱	-۳۳
۲	-۳۴
۳	-۳۵
۴	-۳۶
۳	-۳۷
۱	-۳۸
۲	-۳۹
۱	-۴۰
۴	-۴۱
۲	-۴۲
۱	-۴۳
۲	-۴۴
۲	-۴۵
۴	-۴۶
۱	-۴۷
۳	-۴۸
۳	-۴۹
۲	-۵۰
۲	-۵۱
۲	-۵۲
۳	-۵۳
۳	-۵۴

گزینه صحیح	شماره تست
۴	-۱
۴	-۲
۳	-۳
۲	-۴
۲	-۵
۴	-۶
۲	-۷
۴	-۸
۱	-۹
۱	-۱۰
۴	-۱۱
۲	-۱۲
۴	-۱۳
۱	-۱۴
۱	-۱۵
۱	-۱۶
۴	-۱۷
۱	-۱۸
۳	-۱۹
۳	-۲۰
۳	-۲۱
۴	-۲۲
۲	-۲۳
۴	-۲۴
۱	-۲۵
۳	-۲۶
۱	-۲۷

منابع و مأخذ:

- ۱- فاطمی، حسن، اصول تکنولوژی نگهداری مواد غذایی، ۱۳۸۲، چاپ اول شرکت سهامی انتشار
- ۲- ملکی، مرتضی، دخانی، شهرام، صنایع غذایی، ۱۳۶۹^۰، جلد اول، انتشارات شیراز
- ۳- فرجی‌هارمی، رستم، اصول نگهداری مواد غذایی، ۱۳۷۱، چاپ اول
- ۴- فرجی‌هارمی، رستم، میوه و سبزی و تکنولوژی نگهداری و تبدیل آن‌ها، ۱۳۷۴، چاپ دوم مرکز نشر دانشگاهی
- ۵- حصاری، جواد، صنایع کنسروسازی، ۱۳۸۲، چاپ اول، نشر مؤلف
- ۶- مرتضوی، سیدعلی، میکروبیولوژی مواد غذایی مدرن، جلد ۱ و ۲، ۱۳۷۷، دانشگاه فردوسی مشهد
- ۷- پایان، رسول، کنسروسازی، ۱۳۷۵، چاپ اول، انتشارات کارنو
- ۸- پایان، رسول، تکنولوژی فرآورده‌های غلات، ۱۳۷۷، چاپ اول نشر نویردادزان
- ۹- رجبزاده، ناصر، مبانی فرآوری غلات، جلد ۱ و ۲، ۱۳۸۰، انتشارات دانشگاه تهران
- ۱۰- مالک، فرشته، چربی‌ها و روغن‌های نباتی خوارکی (ترجمه) ۱۳۷۹، چاپ اول، انتشارات فرهنگ و

قلم

- ۱۱- شیخ‌الاسلامی، رضا، تکنولوژی قند، چاپ اول ۱۳۸۲، نشر مؤلف
- ۱۲- اسماعیل‌زاده کناری، رضا، تکنولوژی قند، چاپ اول، ۱۳۸۱، نشر علوم کشاورزی
- ۱۳- رکنی، نوردهر، علوم و صنایع گوشت، چاپ سوم، ۱۳۸۲، انتشارات دانشگاه تهران
- ۱۴- آراسته، نیکو، تکنولوژی غلات (ترجمه) چاپ دوم ۱۳۷۳ انتشارات آستان قدس رضوی
- ۱۵- مصباحی، غلامرضا، اصول صنایع تولید شکر، چاپ اول ۱۳۸۲ نشر علوم کشاورزی.

یادداشت



