

جریان تراکم ناپذیر (اعم از داتی و غیر داتی) ← ثابت P = $\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0$

* هر دم ریزایی معادله ی یوستکسی جریان

$\text{div}(\rho \vec{v}) + \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$ $\frac{\partial}{\partial x}(\rho u) + \frac{\partial}{\partial y}(\rho v) + \frac{\partial}{\partial z}(\rho w) + \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$

* اگر جریان دائمی باشد (اعم از تراکم پذیر و تراکم ناپذیر) ← $\int_{CS} \rho \cdot \vec{v} \cdot dA = 0$

$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x}(\rho u) + \frac{\partial}{\partial y}(\rho v) + \frac{\partial}{\partial z}(\rho w) = 0$ $\sum (\dot{m})_{in} = \sum (\dot{m})_{out}$

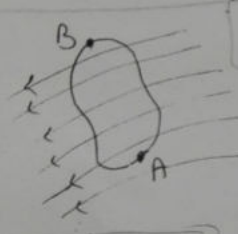
* در یک لوله وقتی جریان سیال دائمی باشد در جهتی عبوری از لوله ی مقاطع با هم برابر است. $\rho_1 v_1 A_1 = \rho_2 v_2 A_2 = \dots = \text{const}$

* اگر جریان تراکم ناپذیر باشد (P = ثابت) ← $\int_{CS} \vec{v} \cdot dA = 0$

* سیال تراکم ناپذیر ← در جهتی عبوری از لوله ی مقاطع با هم برابر است $v_1 A_1 = v_2 A_2 = \dots = \text{const}$

* اگر لوله از اصطلاح حجم کنترل در حال دور شدن یا نزدیک شدن به حجم کنترل باشد و حجم کنترل بزرگ یا کوچک گردد، اگر کوچک گردد درجه ی جریان از نوع ورودی و اگر بزرگ گردد این ایجاد شده از نوع خروجی است.

* اگر جریان تراکم پذیر باشد $\rho \left(\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} \right) = - \frac{\partial \rho}{\partial t}$ ← $\rho \frac{\partial u}{\partial x} + \rho \frac{\partial v}{\partial y} + \rho \frac{\partial w}{\partial z} + \frac{\partial \rho}{\partial t} = 0$



جریان تراکم ناپذیر دو بعدی $\frac{\partial \psi}{\partial x} = +v$ $\frac{\partial \psi}{\partial y} = -u$

$\psi_{(x,y)} = f(x) + G(y)$
 $\frac{\partial \psi}{\partial x} = f'(x)$ و $\frac{\partial \psi}{\partial y} = G'(y)$ → حاصل این دو معادله ی لاابریتی می آید.

$\rho \frac{\partial u}{\partial x} = - \frac{\partial P}{\partial x}$

* معادله ی ناویر استوکس ← $\rho \vec{a} = -\nabla P + \mu \nabla^2 \vec{v} + \rho \vec{g}$

$\rho a_x = -\frac{\partial P}{\partial x} + \mu \left(\frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial z^2} \right) + \rho g_x$
 $\rho a_y = -\frac{\partial P}{\partial y} + \mu \left(\frac{\partial^2 v}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial z^2} \right) + \rho g_y$
 $\rho a_z = -\frac{\partial P}{\partial z} + \mu \left(\frac{\partial^2 w}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 w}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 w}{\partial z^2} \right) + \rho g_z$

* سرعت متوسط در یک لوله ی دایره ای برابر $\bar{v} = \frac{1}{2} v_{max}$ است.

* معادله ی مساحت از t است و نباید در آن پارامتر t داخل گردد.

* درجه ی عبوری از یک لوله برابر حجم پرونده ی توزیع سرعت در آن لوله است مثلاً در توزیع مثلثی سرعت حجم یک مخروط برابر درجه ی عبوری است.

* $\Delta m = m_{in} - m_{out}$ $m_{in} = \dot{m}_{in} \times \Delta t$
 $\Delta m = \rho \Delta V = \rho A \Delta h$ $m_{out} = \dot{m}_{out} \times \Delta t = (\rho Q)_{out} \times \Delta t$

* پروفیل توزیع سرعت جریان آرام نسبی تون است و هم آن نصف است

* معادله ی خط جریان: $\frac{dx}{u} = \frac{dy}{v} = \frac{dz}{w}$

$Q = \frac{1}{r} (\pi R^2 u_{max})$

استوانه ای سطحی است

$u = \frac{dx}{dt} \rightarrow x = f_1(t)$
 $v = \frac{dy}{dt} \rightarrow y = f_2(t)$
 $w = \frac{dz}{dt} \rightarrow z = f_3(t)$

$\rightarrow f(x, y, z) = 0$

سرعت متوسط جریان آرام $\bar{v} = \frac{1}{r} u_{max}$

* اگر از خطوط جریان به عنوان سیستم مختصات استفاده شود، و محل ذره روی یک خط جریان

رابطه نشان دهیم ← $v = v(r, t)$

* توزیع سرعت در جریان آشفته در لوله ی صاف:

$u = u_{max} \left(1 - \frac{r}{R} \right)^m$ ($\frac{1}{8} < m < \frac{1}{4}$)

m معمولاً $\frac{1}{4}$ است (بسیار نزدیک به 1/4)

$a = \frac{\partial v}{\partial t} + v \frac{\partial v}{\partial s}$

سرعت متوسط جریان آشفته $\bar{v} = \frac{r u_{max}}{(m+1)(m+2)}$