

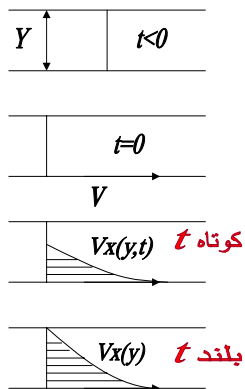
بخش اول

ویسکوزیته

- ویسکوزیته کمیتهی است که بیانگر مقاومت در برابر جریان یافتن است.

- قانون ویسکوزیته نیوتن (انتقال اندازه حرکت مولکولی)

(جریان آرام است)



$$\frac{F}{A} = \mu \frac{V}{Y} \quad \longrightarrow \quad \tau_{yx} = -\mu \frac{dv_x}{dy}$$

- سیال در کنار جداره در حال حرکت مقداري مومنتوم مي گيرد و به همين ترتيب مقداري مومنتوم به سيال کنار خود مي دهد. بنابراین در حقيقت τ_{yx} شار مومنتوم در جهت x است که در جهت y منتقل مي شود.

• مي توان گفت اندازه حرکت از قسمت با $t < 0$ سرعت بالا به بخش با سرعت کمتر سرازير مي شود.

بنابراين گراديان سرعت، نيروي محرکه است براي انتقال اندازه حرکت.

The diagram illustrates the development of a velocity profile in a channel of height Y . At $t=0$, the velocity is uniform across the channel, denoted as V . As time progresses, the velocity profile becomes linear, with the highest velocity at the center and zero velocity at the walls. This linear profile is labeled $Vx(y,t)$ for a short time t (کوتاه t) and $Vx(y)$ for a long time t (بلند t).

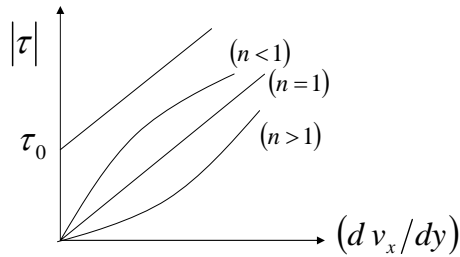
ويسکوزيته سينماتيک

به طور کلي:

$$\nu = \frac{\mu}{\rho}$$

$$\tau_{yx} = -\mu \left| \frac{dv_x}{dy} \right|^{n-1} \left(\frac{dv_x}{dy} \right)$$

$$|\tau| = \mu \left| \frac{dv_x}{dy} \right|^n$$



مثال براي

بينگهام : گل حفاري - فاضلاب انساني

شبه پلاستيك : محلولهاي پليمري و ديگر مولكول هاي بزرگ

منبسط شونده : سوسپانسيون نشاسته - سياليكات پتاسيم و شن

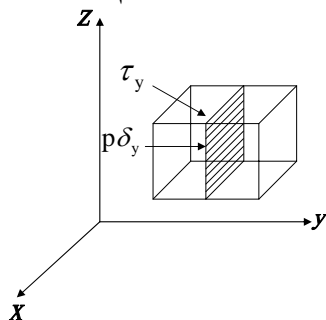
نيوتني : آب - هوا - روغن

- كلي كردن قانون ويسكوزيته نيوتن

در قسمت قبل فقط v_x را داشتيم و شرايط ss و فقط هم تابع y بود. حالا مي خواهيم رابطه كلي را به دست بياوريم كه به قانون نيوتن ساده شود:

$$v_x(x, y, z, t) \quad v_z(x, y, z, t) \quad v_y(x, y, z, t)$$

اگر اين المان را نصف كنيم بايد به دو نيرو غلبه كنيم:



$p \delta_y$ فشار

τ_y تنش برشی

• نیروی فشاری وقتی سیال ساکن است هم وجود دارد ولی تنش برشی فقط وقتی سیال حرکت می کند وجود دارد.

مولفه های τ_y عبارتند از: τ_{yx} τ_{yy} τ_{yz} :
به طور کلی تنش وارد بر هر سطح عبارت است از:

$$\pi_{ij} = p\delta_{ij} + \tau_{ij} \quad i = x, y, z$$

π_{ij} نیروی در جهت z بر واحد سطح عمود بر جهت i که نشان می دهد سیال در x_i کمتر به سیال در x_i بیشتر نیرو وارد می کند.

π_{ij} شار اندازه حرکت در جهت z که در جهت مثبت i انتقال می یابد، یعنی از x_i کمتر به x_i بیشتر.

بردار نیرو بر

مولفه های نیروها

جهت

	واحد سطح	مولفه x	مولفه y	مولفه z
x	$\pi_x = p\delta_x + \tau_x$	$\pi_{xx} = p + \tau_{xx}$	$\pi_{xy} = \tau_{xy}$	$\pi_{xz} = \tau_{xz}$
y	$\pi_y = p\delta_y + \tau_y$	$\pi_{yx} = \tau_{yx}$	$\pi_{yy} = p + \tau_{yy}$	$\pi_{yz} = \tau_{yz}$
z	$\pi_z = p\delta_z + \tau_z$	$\pi_{zx} = \tau_{zx}$	$\pi_{zy} = \tau_{zy}$	$\pi_{zz} = p + \tau_{zz}$

اینها مولفه های تانسور تنش هستند.

می توان نشان داد:

$$\tau_{ij} = -\mu \left(\frac{\partial v_j}{\partial x_i} + \frac{\partial v_i}{\partial x_j} \right) + \left(\frac{2}{3}\mu - k \right) \left(\frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} \right) \delta_{ij}$$

به صورت تانسوري - برداري:

$$\tau = -\mu \left(\nabla v + (\nabla v)' \right) + \left(\frac{2}{3} \mu - k \right) (\nabla \cdot v) \delta$$

این معادله کلی شده قانون ویسکوزیته نیوتن است.

k ضریب دوم ویسکوزیته است. البته دانستن آن لازم هم نیست. اگر سیال گاز باشد $k=0$ است و اگر سیال مایع باشد باشد است.

وابستگی ویسکوزیته به دما و فشار

- (لنت) ویسکوزیته گاز خالص در فشار کم

روش حالات متناظر (ارانه شده توسط لوکاس)

$$\mu \zeta = \left[0.807 T_r^{0.618} - 0.357 \exp(-0.449 T_r) + 0.340 \exp(-4.058 T_r) + 0.018 \right] F_P^\circ F_Q^\circ$$

$$\zeta = 0.176 \left(\frac{T_c}{M^3 P_c^4} \right)^{\frac{1}{6}}$$

$$\mu_r = 52.46 \frac{\mu^2 P_c}{T_c^2}$$

$$F_P^\circ = 1 \quad 0 \leq \mu_r < 0.022$$

$$F_P^\circ = 1 + 30.55(0.292 - Z_c)^{1.72} \quad 0.022 \leq \mu_r < 0.075$$

$$F_P^\circ = 1 + 30.55(0.292 - Z_c)^{1.72} |0.96 + 0.1(T_r - 0.7)| \quad 0.075 \leq \mu_r$$

F_Q° فقط براي گازهاي He ، D_2 ، H_2 است:

$$F_Q^\circ = 1.22 Q^{0.15} \left\{ 1 + 0.00385 [(T_r - 12)^2]^{1/M} \text{sgn}(T_r - 12) \right\}$$

$$Q(\text{He}) = 1.38 \quad , \quad Q(\text{H}_2) = 0.76 \quad , \quad Q(\text{D}_2) = 0.52$$

$$T_c = k$$

$$M = \frac{g}{\text{mol}}$$

$$P_c = \text{Bar}$$

$$\mu = \mu P$$

ب) ویسکوزیته مخلوط گازی در فشار کم

روش لوکاس:

$$T_{Cm} = \sum y_i T_{Ci}$$

$$P_{Cm} = RT_{Cm} \frac{\sum y_i Z_{Ci}}{\sum y_i V_{Ci}}$$

$$M_m = \sum y_i M_i$$

$$F_{Pm}^\circ = \sum y_i F_{Pi}^\circ$$

$$F_{Qm}^\circ = \left(\sum y_i F_{Qi}^\circ \right) A$$

$$A = \frac{M_H}{M_L} \left(\frac{M_H}{M_L} \right)^{0.87} \quad \text{اگر } 0.05 < y_H < 0.1$$

$$A = 1$$

اگر
0.7

در غیر این صورت

سنگینترین

سبکترین سازنده = **L**

پ - ویسکوزیته

روش ریشنبرگ **Reichenberg** :

$$\frac{\mu}{\mu_0} = 1 + Q \frac{AP_r^{3/2}}{BP_r + (1 + CP_r^D)^{-1}}$$

$$A = \frac{\alpha_1}{T_r} \exp(\alpha_2 T_r^a) \quad B = A(\beta_1 T_r - \beta_2)$$

$$C = \frac{\gamma_1}{T_r} \exp(\gamma_2 T_r^c) \quad D = \frac{\delta_1}{T_r} \exp(\delta_2 T_r^d)$$

$$\alpha_1 = 1.9824 \times 10^{-3} \quad \alpha_2 = 5.2683 \quad a = -0.5767$$

$$\beta_1 = 1.6552 \quad \beta_2 = 1.2760$$

$$\gamma_1 = 0.1319 \quad \gamma_2 = 3.7035 \quad c = -79.8678$$

$$\delta_1 = 2.9496 \quad \delta_2 = 2.9190 \quad d = -16.6169$$

$$Q = 1 - 5.655 \mu_r$$

$$Q = 1$$

برای مواد غیر قطبی

ت - اثر فشار بر ویسکوزیته مایعات

روش لوکاس:

$$\frac{\mu}{\mu_{SL}} = \frac{1 + D(\Delta P_r / 2.118)^8}{1 + C\omega \Delta P_r}$$

$$\mu_{SL} = \text{ویسکوزیته مایع اشباع در فشار } P_{vp}$$

$$\Delta P_r = (P - P_{vp}) / P_c$$

$$\omega = \text{acentric factor ضریب بی مرکزی}$$

$$A = 0.9991 - [4.674 \times 10^{-4} / (1.0523 T_r^{-0.03877} - 1.0513)]$$

$$D = [0.3257 / (1.0039 - T_r^{2.573})^{0.2906}] - 0.2086$$

$$C = -0.07921 + 2.1616 T_r - 13.4040 T_r^2 + 44.1706 T_r^3$$

$$-84.829 T_r^4 + 96.1209 T_r^5 - 59.8127 T_r^6 + 15.6719 T_r^7$$

ث - اثر دما بر ویسکوزیته مایعات

$$\ln \mu = A + \frac{B}{T} \quad \text{معادله Andrade}$$

$$\ln \mu = A + \frac{B}{T + C} \quad \text{معادله Vogel}$$

ج - تخمین ویسکوزیته در دمایی کم $T_r < 0.75$

$$\mu_L = \frac{V_0}{E(V - V_0)} \quad \text{روش Przedziecki and Sridher}$$

$$V = \text{cm}^3/\text{mol}$$

$$E = -1.12 + \frac{V_c}{12.94 + 0.1M - 0.23P_c + 0.0424T_f - 11.58(T_f/T_c)}$$

$$V_0 = 0.0085\omega T_c - 2.02 + \frac{V_m}{0.342(T_f/T_c) + 0.894}$$

$$T_c = k$$

$$P_c = \text{Bar}$$

$$V_c = \text{cm}^3/\text{mol}$$

$$M = \text{g}/\text{mol}$$

$$T_f = k$$

$$\omega = \text{ضریب بی مرکزی}$$

$$V_m = \text{cm}^3/\text{mol}$$

تخمین ویسکوزیته در دمای زیاد $0.76 < T_r < 0.98$

روش Letsou & stiel

$$\mu_{\xi} = (\mu_{\xi})^{(0)} + \omega(\mu_{\xi})^{(1)}$$

$$(\mu_{\xi})^{(0)} = 10^{-3} (2.648 - 3.725 T_r + 1.309 T_r^2)$$

$$(\mu_{\xi})^{(1)} = 10^{-3} (7.425 + 13.39 T_r + 5.933 T_r^2)$$

ویسکوزیته سوسپانسیون

$$\frac{\mu_{eff}}{\mu_0} = 1 + \frac{5}{2} \phi$$

معادله انشتین

$$\frac{\mu_{eff}}{\mu_0} = \exp\left(\frac{5/2 \phi}{1 - (\phi/\phi_0)}\right)$$

معادله مونی

$\phi_0 =$ ثابت تجربی بین 0.74 تا 0.52 متناظر با نسبت حجمی ذرات وقتی که کاملاً به هم چسبیده باشند.

$$\frac{\mu_{eff}}{\mu_0} = 1 + \frac{5}{2} \phi + \frac{9}{4} \left(\frac{1}{\psi \left(1 + \frac{1}{2} \psi\right) (1 + \psi)^2} \right)$$

معادله گراهام

$$\psi = 2 \left[\left(1 - \sqrt[3]{\phi/\phi_{max}}\right) / \sqrt[3]{\phi/\phi_{max}} \right]$$

$\phi_{max} = 0.61$ برای ذرات کروی

خ- ویسکوزیته امولسیون

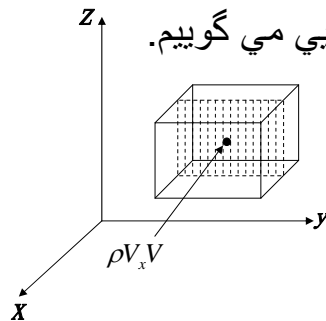
$$\frac{\mu_{eff}}{\mu_0} = 1 + \left(\frac{\mu_0 + \frac{5}{2}\mu_1}{\mu_0 + \mu_1} \right) \phi$$

معادله تیلور

- μ_0 = ویسکوزیته امولسیون کننده
- μ_1 = ویسکوزیته امولسیون شونده
- ϕ = نسبت حجمی ماده امولسیون شونده

انتقال مومنتوم جابجایی

تا بحال در مورد انتقال اندازه حرکت مولکولی صحبت می کردیم و π_{ij} را معرفی کردیم. اندازه حرکت می تواند از طریق توده سیال نیز منتقل شود، که به آن انتقال اندازه حرکت جابجایی می گوئیم.



- سطح واحد است.

- شدت جریان حجمی عبوری از سطح x : V_x

- اندازه حرکت سیال در واحد حجم: ρV

- شار اندازه حرکت منتقل شده در جهت x : $\rho V_x V$

و به همین ترتیب در جهت های دیگر

- هریک از این بردارها هم مولفه هایی در جهت x, y, z دارند.
- مثلاً عبارت $\rho V_x V_y$ است از شار اندازه حرکت جابجایی در جهت y که در جهت سطح عمود بر x انتشار می یابد (منتقل می شود) و متناظر با τ_{xy} می شود.
- همه این اندازه حرکت ها را می توان به صورت زیر نشان داد:

$$\begin{aligned} \rho V V &= (\delta_i \rho V_i) V \\ &= (\delta_i \rho V_i) (\delta_j V_j) \\ &= \delta_i \delta_j \rho V_i V_j \end{aligned}$$

- بنابراین $\rho V V$ یک تانسور مرتبه دوم است. چون به دو جهت برای آن احتیاج داریم.

تانسور شار اندازه حرکت

جهت عمود بر	شار اندازه حرکت	مولفه های شار اندازه صفحه		
		حرکت جابجایی		
	از میان صفحه	در جهت x	در جهت y	در جهت z
x	$\rho V_x V$	$\rho V_x V_x$	$\rho V_x V_y$	$\rho V_x V_z$
y	$\rho V_y V$	$\rho V_y V_x$	$\rho V_y V_y$	$\rho V_y V_z$
z	$\rho V_z V$	$\rho V_z V_x$	$\rho V_z V_y$	$\rho V_z V_z$

- به طور کلی شار اندازه حرکت جابجایی از میان یک صفحه دلخواه می شود:

$$[n \cdot \rho V V]$$

- شار اندازه حرکت مرکب از ترکیب شار اندازه حرکت مولکولی و جابجایی حاصل می گردد:

$$\phi = \pi + \rho V V = p\delta + \tau + \rho V V$$

مثلاً:

$$\phi_{xx} = \pi_{xx} + \rho V_x V_x = p + \tau_{xx} + \rho V_x V_x$$

$$\phi_{xy} = \pi_{xy} + \rho V_x V_y = \tau_{xy} + \rho V_x V_y$$

علامت های مختلف مورد استفاده در شار اندازه حرکت:

<u>معنی</u>	<u>علامت</u>
تانسور شار اندازه حرکت جابجایی	$\rho V V$
تانسور شار اندازه حرکت ویسکوز	τ
تانسور شار اندازه حرکت مولکولی	$\pi = p\delta + \tau$
تانسور شار اندازه حرکت مرکب	$\phi = \pi + \rho V V$