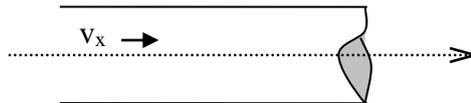


Exercice n°1

Déterminer

1. l'expression de la vitesse V_x
2. les vitesses maximale et moyenne : V_{max} et V_{moy}
3. le débit Q

d'un écoulement laminaire uniforme dans une conduite à section circulaire de diamètre $D = 2r_0$.



CORRECTION

$$\frac{d\vec{v}}{dt} = -\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p + \vec{f} + \nu \nabla^2 \vec{v}$$

Par rapport aux axes x, y et z :

$$\frac{\partial v_x}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_x}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_x}{\partial z} = f_x - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right)$$

$$\frac{\partial v_y}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_y}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_y}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_y}{\partial z} = f_y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_y}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_y}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_y}{\partial z^2} \right)$$

$$\frac{\partial v_z}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_z}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_z}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} = f_z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_z}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} \right)$$

Écoulement stationnaire $\frac{\partial}{\partial t} = 0$

Écoulement unidirectionnel : $v_y = v_z = 0$, $v_x = v$

Les équations de Naviers – Stokes se réduisent à :

$$v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right) \quad (1)$$

Équation uniforme :

$$\frac{\partial v_x}{\partial x} = 0$$

1- Section Circulaire

$$\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} = \nu \left(\frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right)$$

$$\frac{\partial p}{\partial x} = \mu \left(\frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right)$$

$$\frac{\partial p}{\partial x} = \text{Const} = \frac{\Delta p}{L} = -a$$

Δp est la chute de pression sur la longueur L.

L'équation (1) se réduit à l'équation de dérivées partielles linéaire de 2^{ème} ordre dans la surface oyz.

$$\nabla^2 v = \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v}{\partial z^2} = \frac{\Delta p}{\mu L} = -\frac{a}{\mu} \quad (2)$$

Cette équation peut être résolue avec les conditions aux limites :

$V = 0$ sur la paroi du tube ou bien le débit ou la vitesse dans l'axe du tube est donné.

Section circulaire : $y = z = r$ (rayon du cercle)

$$\frac{-a}{2\mu} = \frac{\partial^2 v_x}{\partial r^2} \quad (3)$$

L'équation (2) devient :

L'intégration de l'équation (3) donne :
$$\frac{\partial V_x}{\partial r} = -\frac{a}{2\mu} r + c_1 \quad (4)$$

$$V_x = -\frac{a}{4\mu} r^2 + c_1 r + c_2 \quad (5)$$

Puis :

Pour $r=0 \Rightarrow v = v_{\max}$ (régime laminaire) d'où (4) devient :
$$\frac{\partial V_{\max}}{\partial r} = -\frac{a}{2\mu} (0) + c_1 = 0$$

D'où : $C_1 = 0$

Pour $r=r_0 \Rightarrow v=0$ d'où (5) devient : $V_x = -\frac{a}{4\mu} r_0^2 + c_2 = 0$, d'où $c_2 = \frac{a}{4\mu} r_0^2$

L'équation (5) devient alors $V_x = \frac{a}{4\mu} (r_0^2 - r^2)$

2. V_{\max} : régime laminaire uniforme, alors pour $r=0 \Rightarrow v = v_{\max}$:

$$V_{\max} = \frac{a}{4\mu} r_0^2$$

3. Le débit Q et la vitesse moyenne V_m

$$Q = \int_{-h}^h v_x ds$$

$$S = \pi r^2, \quad dS = 2\pi r dr$$

Donc :

$$Q = \int v_x dS = 2\pi \int_0^{r_0} v_x r dr$$

$$= \frac{2\pi a r_0}{4\mu} \int_0^{r_0} r dr = \frac{a\pi}{2\mu} \int_0^{r_0} (r_0^2 - r^2) r dr$$

$$Q = \frac{a\pi r_0^4}{8\mu}$$

$$V_{\text{moy}} = Q_{\text{moy}}/S \text{ d'où } V = \frac{a r_0^2}{8\mu}$$

$V_{\text{moy}} < v_{\max}$ puisque $v_{\text{moy}} = \frac{1}{2} v_{\max}$

Exercice n°2

Soit un écoulement d'huile ($d_h=0,9$; $\mu=0,046$ kgf.s/m²) dans une conduite de section circulaire de rayon $r_0=10$ cm. $g = 9,81$ m/s² ; $\gamma = 1000$ kgf/m³.

Sachant que, $v_x=4,5\left(1-\frac{r^2}{r_0^2}\right)$ et $\frac{dp}{dx}=-a=\frac{8\mu v_m}{r_0^2}$

Trouver :

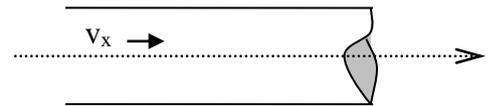
1. le débit Q
2. la vitesse moyenne v_m
3. le régime d'écoulement (laminaire ou turbulent)
4. la perte de charge par unité de longueur

CORRECTION

1. Q = ?

$$S=\pi r^2, \quad Q=\int v_x ds=2\pi \int_0^{r_0} v_x r dr$$

$$Q = 2.\pi.4,5 \int_0^{r_0} \left(1 - \frac{r^2}{r_0^2}\right) r dr = 2.\pi.4,5 \left(\frac{r_0^2}{2} - \frac{r_0^4}{4r_0^2}\right) \text{ d'où } Q = 0,07065 \text{ m}^3 / \text{s}$$



2. $v_m = ?$

$$v_m = \frac{Q}{S} = \frac{0,07065}{\pi(0,1)^2} = 2,25 \text{ m/s}$$

3. Le régime d'écoulement

$$Re = \frac{V_m \cdot D}{\nu_h} = \frac{V_m 2r_0 \rho_h}{\mu_h} / \text{sachant que } d_h = \frac{\gamma_h}{\gamma_{eau}} \text{ et } \gamma_h = \rho_h g \text{ on aura } \rho_h = \frac{\gamma_{eau} d_h}{g}$$

$$\text{d'où } Re = \frac{2 \times 2,25 \times 0,1 \times \frac{1000}{9,81} \times 0,9}{0,046} = 897,487$$

$Re < (Re_c = 2320)$ le régime est donc laminaire.

4. la perte de charge par unité de longueur

$$\frac{dp}{dx} = -a = \frac{\gamma dh}{dx}, \text{ donc } \frac{-a}{\gamma_h} = \frac{dh}{dx} = \frac{8\mu_h v_m}{r_0^2 \gamma_h} = \frac{8\mu_h v_m}{r_0^2 \gamma_{eau} d_h}$$

$$\text{d'où } \frac{dh}{dx} = \frac{8 \times 0,046 \times 2,25}{(0,1)^2 \times 10^3 \times 0,9} = 0,092 \text{ me/ml}$$