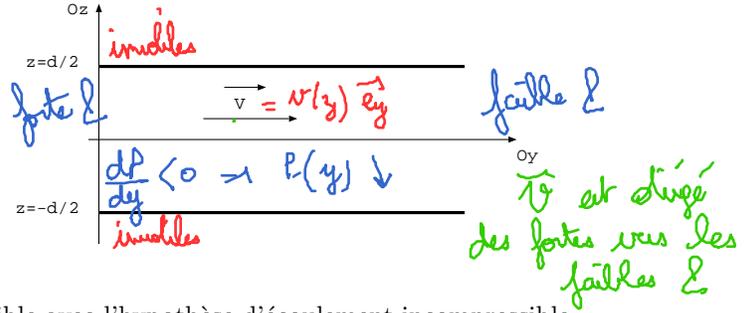


I. Ecoulement de Poiseuille entre deux plans

On considère l'écoulement d'un fluide visqueux de masse volumique ρ et de viscosité η entre deux plans horizontaux de côtes $z = -d/2$ et $z = +d/2$. On néglige le poids. On étudie un écoulement stationnaire caractérisé par le champ des vitesses $\vec{v} = v(z)\vec{e}_y$ et un champ de pression $P = P(x, y, z)$.



1. Vérifier que le champ de vitesses proposé est compatible avec l'hypothèse d'écoulement incompressible.

$$\text{div } \vec{v} = \frac{\partial v_x}{\partial x} + \frac{\partial v_y}{\partial y} + \frac{\partial v_z}{\partial z} = 0$$

$\vec{v} = v(z)\vec{e}_y$ $v_x = v_z = 0$ $v_y = v(z)$ variable

$$= \frac{\partial}{\partial y}(v(z)) = 0 \Rightarrow \text{écoulement incompressible.}$$

2. Ecrire l'équation de Navier-Stokes et la projeter sur Ox , Oy et Oz .

pas d'autres forces ici

$$\rho \left[\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\vec{v} \cdot \text{grad}) \vec{v} \right] = -\text{grad } P + \eta \Delta \vec{v}$$

"1" ou néglige

$$\vec{v} \cdot \text{grad} = v(z)\vec{e}_y \left(\frac{\partial}{\partial x} \vec{e}_x + \frac{\partial}{\partial y} \vec{e}_y + \frac{\partial}{\partial z} \vec{e}_z \right) = v(z) \frac{\partial}{\partial y}$$

$$(\vec{v} \cdot \text{grad}) \vec{v} = v(z) \frac{\partial}{\partial y} (v(z)\vec{e}_y) = \vec{0}$$

$$\text{grad } P(x, y, z) = \frac{\partial P}{\partial x} \vec{e}_x + \frac{\partial P}{\partial y} \vec{e}_y + \frac{\partial P}{\partial z} \vec{e}_z$$

$$\Delta \vec{v} = \frac{\partial^2}{\partial x^2} (v(z)\vec{e}_y) + \frac{\partial^2}{\partial y^2} (v(z)\vec{e}_y) + \frac{\partial^2}{\partial z^2} (v(z)\vec{e}_y) = \frac{d^2 v}{dy^2} \vec{e}_y$$

3. On rappelle que lorsque deux fonctions $f(y)$ et $g(z)$ sont égales alors ces deux fonctions sont constantes.

On note $\frac{dP}{dy} = -\frac{\Delta P}{L} < 0$. Montrer que la vitesse de l'écoulement s'écrit $v(z) = \frac{\Delta P}{2\eta L} \left(\frac{d^2}{4} - z^2 \right)$.

$$\frac{dP}{dy} = \eta \frac{d^2 v}{dy^2} = \text{Constante} = -\frac{\Delta P}{L}$$

fonction de y fonction de z

$$\frac{dP}{dy} = -\frac{\Delta P}{L} \Rightarrow P(y) = -\frac{\Delta P}{L} y + A$$

$$\frac{d^2 v}{dy^2} = -\frac{\Delta P}{\eta L}$$

C.L. le fluide visqueux adhère aux parois

$$v(z = -\frac{d}{2}) = 0 = -\frac{\Delta P}{2\eta L} \frac{d^2}{4} - B \frac{d}{2} + C$$

$$v(z = \frac{d}{2}) = 0 = -\frac{\Delta P}{2\eta L} \frac{d^2}{4} + B \frac{d}{2} + C$$

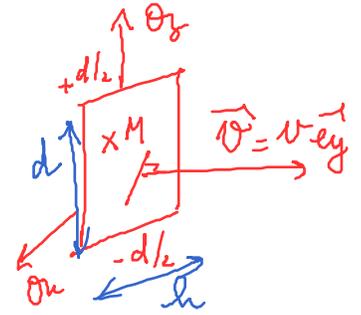
$$(\neq) 2B \frac{d}{2} = 0 \Rightarrow B = 0 \quad (+) -\frac{\Delta P d^2}{8\eta L} \neq C$$

$$v(z) = \frac{\Delta P}{2\eta L} \left(\frac{d^2}{4} - z^2 \right)$$

$|z| \leq \frac{d}{2}$

4. Exprimer le débit volumique à travers une section de largeur h selon Ox et de hauteur d selon Oz . En déduire la vitesse moyenne de l'écoulement.

$D_v = \iint v(M) dS$ avec M un point de la surface traversée par le fluide et \perp à \vec{v}
 $M(x, z)$ $dS = dx dz$



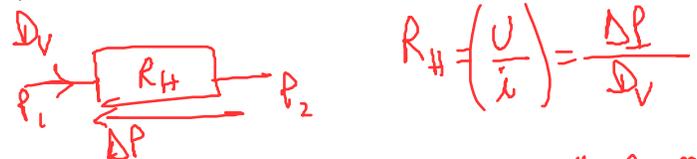
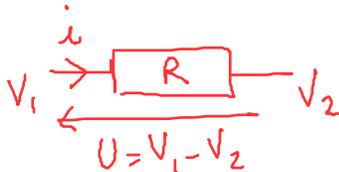
$$D_v = \iint \frac{\Delta P}{2\eta L} \left(\frac{d^2}{4} - z^2 \right) dx dz$$

$$= \frac{\Delta P}{2\eta L} \int_{-d/2}^{+d/2} \left(\frac{d^2}{4} - z^2 \right) dz \times \int_0^h dx$$

$$= 2 \times \int_0^{d/2} \left(\frac{d^2}{4} - z^2 \right) dz = 2 \left[\frac{d^2}{4} z - \frac{z^3}{3} \right]_0^{d/2} = 2 \left(\frac{d^2}{4} \frac{d}{2} - \frac{d^3}{3 \times 8} \right) = \frac{4}{3} \frac{d^3}{8} = \frac{d^3}{6}$$

$$D_v = \frac{h \Delta P d^3}{12 \eta L} = v_{\text{moy}} \times \underbrace{hd}_{\text{surface}} \Rightarrow v_{\text{moy}} = \frac{\Delta P d^2}{12 \eta L}$$

5. A partir d'une analogie électrique, définir la notion de résistance hydraulique en fonction de ΔP et D_v . Donner ici son expression en fonction de L , h , d et η .



$$R_H = \left(\frac{U}{i} \right) = \frac{\Delta P}{D_v}$$

$V_1 - V_2$: Δ dip qui met en u^t les charges

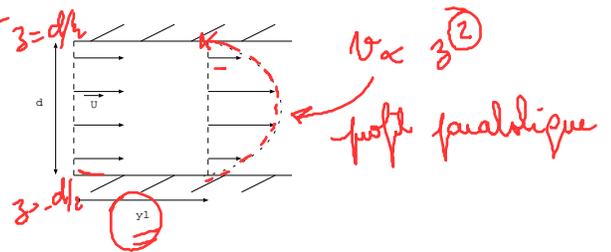
$\Delta P = P_1 - P_2$: Δ de pression qui met en u^t le fluide

i : flux de charges
 débit

D_v : débit de volume

$$R_H = \frac{\Delta P h}{\frac{\Delta P d^3}{12 \eta L}} = \frac{12 \eta L h}{d^3}$$

6. Question moins classique, suivez le guide : On examine maintenant le phénomène d'entrée dans le dispositif. Le fluide en écoulement laminaire uniforme de vitesse $\vec{U} = U \vec{e}_y$ pénètre entre les deux plaques distantes de d .



6.a. Dans la zone de longueur y_1 selon Oy , le régime d'écoulement n'est pas stationnaire, la vitesse est de la forme $\vec{v} = v_y(z, t) \vec{e}_y$. En négligeant les variations de pression dans cette zone, montrer que v_y vérifie une équation de type équation de diffusion. En déduire un ordre de grandeur de la durée de diffusion τ du vecteur vitesse sur une distance L .

6.b. En écrivant que τ est aussi le temps que met le fluide pour parcourir la zone de longueur y_1 , en déduire l'expression de y_1 en fonction de U , d , η et ρ .

$$\rho \left[\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \underbrace{\left(\vec{v} \cdot \text{grad} \right) \vec{v}}_{\text{négligé}} \right] = \underbrace{\rho g}_{\text{négligé}} - \underbrace{\text{grad} p}_{\text{négligé}} + \eta \Delta \vec{v} \Rightarrow \boxed{\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} = \frac{\eta}{\rho} \Delta \vec{v}}$$

eq. de diffusion $\left(\frac{\partial m}{\partial t} = D \Delta u \right)$

analyse dimensionnelle : $\frac{\eta}{\rho} = \frac{\eta}{\rho} \frac{\eta}{L^2} \Rightarrow \tau = \frac{\rho L^2}{\eta}$ et $\tau = \frac{\text{distance}}{\text{vitesse}} = \frac{y_1}{U} \Rightarrow \frac{\rho L^2}{\eta} = \frac{y_1}{U}$