

## Série 4 –Dynamique des fluides Newtoniens

### Exercice N°1 : Écoulement de Couette (plan)

1. L'écoulement est dans le plan ( $xy$ ) et unidirectionnel selon  $x$ , on peut donc admettre que les composantes de vitesse selon  $y$  et  $z$  sont nulles. D'autre part l'écoulement est incompressible donc :

$$\vec{\nabla} \cdot \vec{u} = 0 = \frac{\partial u_x}{\partial x} + \frac{\partial u_y}{\partial y} + \frac{\partial u_z}{\partial z}$$

On en déduit donc que  $\vec{u} = (u_x(y), 0, 0)$ .

2. Les équations de *Navier-Stokes* se réduisent à :

$$\rho \left( \frac{\partial u_x}{\partial t} + u_x \frac{\partial u_x}{\partial x} + u_y \frac{\partial u_x}{\partial y} + u_z \frac{\partial u_x}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial x} + \cancel{\rho g_x} + \mu \left( \frac{\partial^2 u_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u_x}{\partial z^2} \right)$$

$$\rho \left( \frac{\partial u_y}{\partial t} + u_x \frac{\partial u_y}{\partial x} + u_y \frac{\partial u_y}{\partial y} + u_z \frac{\partial u_y}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial y} + \cancel{\rho g_y} + \mu \left( \frac{\partial^2 u_y}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u_y}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u_y}{\partial z^2} \right)$$

$$\rho \left( \frac{\partial u_z}{\partial t} + u_x \frac{\partial u_z}{\partial x} + u_y \frac{\partial u_z}{\partial y} + u_z \frac{\partial u_z}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial z} + \cancel{\rho g_z} + \mu \left( \frac{\partial^2 u_z}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u_z}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 u_z}{\partial z^2} \right)$$

Soit :

$$\begin{cases} 0 = -\frac{\partial p}{\partial x} + \mu \frac{\partial^2 u_x}{\partial y^2} \\ 0 = -\frac{\partial p}{\partial y} \\ 0 = -\frac{\partial p}{\partial z} \end{cases}$$

Les 2 dernières égalités nous disent que la pression ne dépend que de  $x$  et comme la vitesse ne dépend que de  $y$ , la première égalité nous dit que :

$$\frac{\partial p}{\partial x} = \mu \frac{\partial^2 u_x}{\partial y^2} = K, K \text{ est une constante}$$

Ceci conduit à :  $p(x) = Kx + C$  (où  $C$  est une constante). Comme  $p = p_0$  en  $x = 0$  et  $x = L$ , on en déduit donc que  $K = 0$  et  $p = p_0$  partout. Les conditions d'adhérence du fluide aux parois sont :

$$\begin{cases} u_x(y = 0) = 0 \\ u_x(y = h) = U \end{cases}$$

La relation (5.92) s'intègre sous la forme :

$$\frac{\partial^2 u_x}{\partial y^2} = 0 \Rightarrow u_x = ay + b$$

On trouve les constantes  $a$  et  $b$  avec la relation (5.93), ce qui conduit à :

$$u_x(y) = U y/h$$

3. le débit masse par unité de largeur de plaque est :

$$Q_m = \rho \int_0^h u_x(y) dy = \rho U \frac{h}{2}$$

## Exercice N°2 : Écoulement de Poiseuille (tube)

1. On se place dans le repère de coordonnées cylindriques  $(r, \theta, z)$ . L'écoulement est unidirectionnel selon  $z$  et la symétrie de révolution rend la vitesse indépendante de  $\theta$ . Enfin, l'équation de continuité donne :

$$\nabla \cdot \vec{u} = 0 = \frac{\partial u_r}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial u_\theta}{\partial \theta} + \frac{\partial u_z}{\partial z}$$

On en déduit donc que  $\vec{u} = (0, 0, u_z(r))$ .

2. Les équations de *Navier-Stokes* écrites en coordonnées cylindriques (voir annexe) se réduisent à :

$$\begin{cases} 0 = -\frac{\partial p}{\partial x} \\ 0 = -\frac{\partial p}{\partial \theta} \\ 0 = -\frac{\partial p}{\partial z} + \frac{\mu}{r} \frac{d}{dr} \left( r \frac{du_z}{dr} \right) \end{cases}$$

Les 2 premières relations entraînent que  $p$  ne dépend que de  $z$  et la 3<sup>e</sup> relation conduit à :

$$\frac{dp}{dz} = \frac{\mu}{r} \frac{d}{dr} \left( r \frac{du_z}{dr} \right) = K, K \text{ est une constante}$$

Les conditions limites en pression sont :  $p(x=0) = \Delta p$  et  $p(x=L) = 0$ . La relation conduit alors à :

$$p = \Delta p \left( 1 - \frac{z}{L} \right)$$

Les conditions aux limites en vitesse sont :

$$\begin{cases} u_z(r=R) = 0 \\ \frac{du_z}{dr}(r=0) = 0 \end{cases}$$

L'intégration de la relation (5.95) avec les conditions aux limites de la relation (5.96) conduit à :

$$u_z(r) = \frac{\Delta p}{4\mu L} (R^2 - r^2)$$

3. Le débit masse par unité de longueur de la conduite est :

$$Q_m = \rho \int_0^R u_z(r) 2\pi r dr = \rho \frac{\pi}{8\mu} \frac{\Delta p}{L} R^4$$

4. Si  $\vec{t}$  est le vecteur tangent à la paroi, la contrainte à la paroi est par définition :

$$\tau_p = \vec{\sigma}(\vec{t}) \cdot \vec{t} = -\mu \left. \frac{\partial u}{\partial r} \right|_{r=R}$$

Avec (5.97) on trouve alors :

$$\tau_p = \frac{\Delta p R}{2L}$$

### Exercice N°3 : Écoulement de Couette (cylindrique)

1. L'écoulement a lieu dans le plan  $(rz)$  et il est unidirectionnel selon  $\theta$ . D'autre part, l'équation de continuité conduit à :

$$\nabla \cdot \vec{u} = 0 = \frac{\partial u_r}{\partial r} + \frac{1}{r} \frac{\partial u_\theta}{\partial \theta} + \frac{\partial u_z}{\partial z}$$

Ce qui montre que la vitesse selon  $\theta$  ne dépend que de  $r$  et donc  $\vec{u} = (0, u_\theta(r), 0)$ .

2. Les équations de Navier-Stokes se résument à :

$$\begin{cases} 0 = -\frac{\partial p}{\partial r} \\ 0 = -\frac{1}{r} \frac{\partial p}{\partial \theta} + \mu \frac{d}{dr} \left( \frac{1}{r} \frac{d(r u_\theta)}{dr} \right) \\ 0 = -\frac{\partial p}{\partial z} \end{cases}$$

Les égalités 1 et 3 montrent que la pression ne dépend que de  $\theta$  et la 2<sup>e</sup> égalité conduit à :

$$\frac{\partial p}{\partial \theta} = \mu r \frac{d}{dr} \left( \frac{1}{r} \frac{d(r u_\theta)}{dr} \right) = K, K \text{ est une constante}$$

Les conditions aux limites en vitesse sont :

$$\begin{cases} u_z(r = R_2) = 0 \\ u_z(r = R_1) = \Omega R_1 \end{cases}$$

En intégrant la relation (5.99) avec les conditions aux limites (5.100) on trouve :

$$u_\theta(r) = \frac{R_1^2 \Omega}{(R_2^2 - R_1^2)} \left( \frac{R_2^2 - r^2}{r} \right)$$

3. Le couple à exercer est :

$$\begin{aligned} C &= \tau(r = R_2) S = 2\mu \dot{\varepsilon}_{rz}(r = R_2) 2\pi R_2 L \\ &= 2\pi R_2 L \left( \left. \frac{du_\theta}{dr} \right|_{r=R_2} - \frac{u_\theta(r = R_2)}{R_2} \right) \times 2\mu \end{aligned}$$

Soit :

$$C = 4\pi\mu \frac{R_1^2 R_1^2 \Omega L}{(R_2^2 - R_1^2)}$$

### Exercice N°4 : Surface libre

Les 3 fonctions inconnues  $u(x,z,t)$ ,  $w(x,z,t)$  et  $p(x,z,t)$  peuvent être déterminées à l'aide des 2 composantes de l'équation de Navier-Stokes et de l'équation de continuité.

L'équation de Navier-Stokes s'écrit:

$$\text{selon } x: \rho \left( \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + w \frac{\partial u}{\partial z} \right) = \rho g \sin \alpha - \frac{\partial p}{\partial x} + \eta \left( \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 u}{\partial z^2} \right)$$

$$\text{selon } z: \rho \left( \frac{\partial w}{\partial t} + u \frac{\partial w}{\partial x} + w \frac{\partial w}{\partial z} \right) = -\rho g \cos \alpha - \frac{\partial p}{\partial z} + \eta \left( \frac{\partial^2 w}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 w}{\partial z^2} \right)$$

L'équation de continuité s'écrit:

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0 \quad (1)$$

a. L'écoulement étant par hypothèse permanent, on a  $\frac{\partial}{\partial t} = 0$  et aucune dépendance selon  $x$ ,

i.e.  $\frac{\partial}{\partial x} = 0$  (épaisseur  $a$  constante  $\implies w(a) = 0$ ). Ainsi:  $\frac{\partial w}{\partial z} = 0$  et donc  $w$  est nul.

b.  $w$  étant nul, l'équation 1 indique que  $u$  ne dépend que de  $z$ . Les équations de Navier-Stokes s'écrivent alors:

$$\frac{\partial p}{\partial x} - \rho g \sin \alpha = \eta \frac{\partial^2 u}{\partial z^2} \quad (2)$$

$$\rho g \cos \alpha + \frac{\partial p}{\partial z} = 0 \quad (3)$$

L'intégration de l'équation 3 conduit à:

$$p(x, z) = -\rho g z \cos \alpha + f(x) \implies p(z) = p_{\text{atm}} + \rho g \cos \alpha (a - z)$$

La pression étant constante sur la surface libre ( $z = a$ ), on a nécessairement  $f(x) =$  constante dont la valeur est déterminée facilement.  $p$  ne dépend donc pas de  $x$ .

c. De l'équation 2 on tire:

$$\eta \frac{\partial^2 u}{\partial z^2} = \frac{\partial p}{\partial x} - \rho g \sin \alpha \implies \eta \frac{\partial u}{\partial z} = -\rho g z \sin \alpha + A \implies \eta u = -\rho g \frac{z^2}{2} \sin \alpha + Az + B$$

La condition de non-glissement implique que la vitesse  $u$  est nulle sur la plaque ( $z = 0$ ); en conséquence,  $B = 0$ .

La constante  $A$  est déterminée en observant que la contrainte de cisaillement

$\sigma_{xz} = \eta \frac{\partial u}{\partial z}$  est nulle sur la surface libre ( $z = a$ ); on obtient  $A = \rho g a \sin \alpha$  et donc:

$$u(z) = \frac{\rho g}{\eta} \sin \alpha \left( az - \frac{z^2}{2} \right)$$

d. Le débit par unité de largeur  $Q_{un}$  de la plaque vaut ainsi:  $Q_{un} = \int_0^a u dz = \frac{\rho g \sin \alpha}{3\eta} a^3$