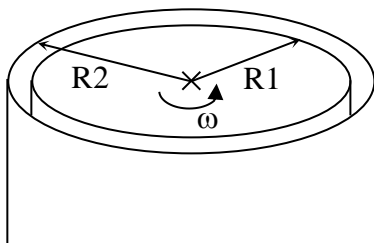


## TD2 - VISCOSIMETRES

### Viscosimètre de Couette - Coordonnées Cylindriques

Le viscosimètre de Couette permet de mesurer la viscosité d'un fluide introduit entre deux cylindres concentriques. Le cylindre interne tourne à la vitesse  $\omega$ , le cylindre externe est fixe. Le rayon du cylindre intérieur est  $R_1$ , le rayon du cylindre extérieur est  $R_2$ , on notera le jeu entre cylindres  $C = R_2 - R_1$ , la longueur des cylindres est  $L$ .



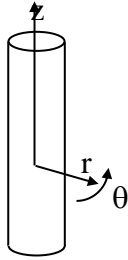
Hypothèses :

- $\rho$  et  $\mu$  constants
- Régime permanent ( $\partial/\partial t = 0$ )
- Cylindres coaxiaux ( $\partial/\partial \theta = 0$ )
- Pas d'écoulement selon  $z$  ( $w = 0$ )
- $v$  n'est fonction que de  $r$

- 1) A partir des équations de Navier-Stokes en coordonnées cylindriques (cf. annexe), calculer les vitesses  $u$  (selon  $r$ ) et  $v$  (selon  $\theta$ ) du fluide.
- 2) Calculer le couple de frottement agissant sur les parois de chaque cylindre.
- 3) Considérant le jeu petit devant les rayons des cylindres ( $R \approx R_1 \approx R_2$ ,  $C \ll R$ ), simplifier l'expression du couple obtenue précédemment.
- 4) Avec  $R_1 = 40$  mm,  $R_2 = 40.1$  mm,  $L = 100$  mm,  $\mu = 0.01$  Pa.s,  $\omega = 100$  rad/s, comparez les solutions des deux questions précédentes.
- 5) Quelle est la puissance dissipée ?

## Viscosimètre à capillaire - Coordonnées Cylindriques

Le viscosimètre à capillaire permet de mesurer la viscosité d'un fluide qui soumis à la pesanteur s'écoule dans un tube fin. Cette viscosité est déterminée en mesurant le temps  $t$  nécessaire pour l'écoulement d'un volume  $V$  de fluide, c'est à dire la mesure du débit d'écoulement ( $V/t$ ). Le fluide est libre de s'écouler selon l'axe  $z$  qui est vertical, la seule vitesse du fluide considérée est  $w(r)$ , le fluide est à pression constante.



Hypothèses :

- Régime permanent ( $\partial/\partial t = 0$ )
- $\rho$  et  $\mu$  constants

1) A partir des équations de Navier-Stokes en coordonnées cylindriques (cf. annexe), calculer la vitesse  $w(r)$  du fluide.

2) Calculer le débit d'écoulement du fluide.

## Equations de base (milieu continu) – Coordonnées Cartésiennes

- Continuité (conservation du débit massique)

$$\frac{\partial \rho}{\partial t} + \frac{\partial}{\partial x_i} (\rho u_i) = 0$$

$$\text{Ex : } \quad \rho = \text{cte} \quad \rightarrow \quad \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0$$

- Equations d'équilibre ( $\rho \vec{\gamma} = \vec{f}$ ) -  $f_i$  : accélération volumique

$$\rho \left[ \frac{\partial u_i}{\partial t} + u_j \frac{\partial u_i}{\partial x_j} \right] = \rho f_i + \frac{\partial \sigma_{ij}}{\partial x_j} \quad i=1,2,3$$

- Loi de comportement (fluide newtonien)

$$\sigma_{ij} = (-p + \lambda \theta) \delta_{ij} + 2\mu \varepsilon_{ij}$$

avec :

$$\theta = \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z}, \quad \delta_{ij} \begin{cases} = 0 & \text{si } i \neq j \\ = 1 & \text{si } i = j \end{cases}, \quad \varepsilon_{ij} = \frac{1}{2} \left( \frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right), \quad \lambda \text{ et } \mu \text{ coef. de Navier}$$

$$\begin{aligned} \text{Ex : } \quad \rho = \text{cte} \quad &\rightarrow \quad \theta = 0 \\ &\rightarrow \quad \sigma_{xx} = -p + \mu \left( \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial u}{\partial x} \right) \\ &\quad \sigma_{xy} = \mu \left( \frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x} \right) \\ &\quad \sigma_{xz} = \mu \left( \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial w}{\partial x} \right) \end{aligned}$$

- Lois d'état

$$\rho = (\text{p}, \text{T})$$

$$\mu = (\text{p}, \text{T})$$

$$\text{Ex : } \quad \mu = \mu_o e^{\alpha(\text{p} - \text{p}_o)} e^{\beta \left( \frac{1}{\text{T}} - \frac{1}{\text{T}_o} \right)}$$

- Thermique

$$\frac{\partial}{\partial x_i} \left( k \frac{\partial T}{\partial x_i} \right) - \frac{T}{\rho} \left( \frac{\partial \rho}{\partial t} \right)_p \frac{dp}{dt} + \lambda \left( \frac{\partial u_i}{\partial x_i} \right)^2 + \mu \frac{\partial u_i}{\partial x_j} \left( \frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right) = \rho C_p \frac{dT}{dt}$$

$$\text{Ex : } \quad \rho = \text{cte} \quad \rightarrow \quad \frac{\partial}{\partial x_i} \left( k \frac{\partial T}{\partial x_i} \right) + \mu \frac{\partial u_i}{\partial x_j} \left( \frac{\partial u_i}{\partial x_j} + \frac{\partial u_j}{\partial x_i} \right) = \rho C_p \frac{dT}{dt}$$

Les variables sont : u, v, w, p, T,  $\rho$  et  $\mu$

## Équations de base ( $\mu = \text{cte}$ et $\rho = \text{cte}$ ) - Coordonnées Cartésiennes

- *Continuité* (conservation du débit massique)

$$\frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial v}{\partial y} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0$$

- *Équations d'équilibre* ( $\rho \vec{\gamma} = \vec{f}$ )

$$\rho \left[ \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} \right] = \rho f_x - \frac{\partial p}{\partial x} + \mu \Delta u$$

$$\rho \left[ \frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} + w \frac{\partial v}{\partial z} \right] = \rho f_y - \frac{\partial p}{\partial y} + \mu \Delta v$$

$$\rho \left[ \frac{\partial w}{\partial t} + u \frac{\partial w}{\partial x} + v \frac{\partial w}{\partial y} + w \frac{\partial w}{\partial z} \right] = \rho f_z - \frac{\partial p}{\partial z} + \mu \Delta w$$

avec 
$$\Delta = \frac{\partial^2}{\partial x^2} + \frac{\partial^2}{\partial y^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2}$$

- *Loi de comportement* (**fluide newtonien**)

$$\sigma_{xx} = -p + \mu \left( \frac{\partial u}{\partial x} + \frac{\partial u}{\partial x} \right)$$

$$\sigma_{xy} = \mu \left( \frac{\partial u}{\partial y} + \frac{\partial v}{\partial x} \right)$$

$$\sigma_{xz} = \mu \left( \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial w}{\partial x} \right)$$

## Équations de base ( $\mu = \text{cte}$ et $\rho = \text{cte}$ ) - Coordonnées Cylindriques

- *Continuité* (conservation du débit massique)

$$\frac{\partial u}{\partial r} + \frac{u}{r} + \frac{\partial v}{r \partial \theta} + \frac{\partial w}{\partial z} = 0$$

- *Equations d'équilibre* ( $\rho \vec{\gamma} = \vec{f}$ ) + *Loi de comportement* (**fluide newtonien**)

$$\begin{aligned} \rho \left[ \frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial r} + v \frac{\partial u}{r \partial \theta} + w \frac{\partial u}{\partial z} - \frac{v^2}{r} \right] &= \rho f_r - \frac{\partial p}{\partial r} + \mu \left[ \Delta u - \frac{u}{r^2} - \frac{2}{r} \frac{\partial v}{\partial \theta} \right] \\ \rho \left[ \frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial r} + v \frac{\partial v}{r \partial \theta} + w \frac{\partial v}{\partial z} + \frac{uv}{r} \right] &= \rho f_\theta - \frac{\partial p}{r \partial \theta} + \mu \left[ \Delta v - \frac{v}{r^2} + \frac{2}{r} \frac{\partial u}{\partial \theta} \right] \\ \rho \left[ \frac{\partial w}{\partial t} + u \frac{\partial w}{\partial r} + v \frac{\partial w}{r \partial \theta} + w \frac{\partial w}{\partial z} \right] &= \rho f_z - \frac{\partial p}{\partial z} + \mu [\Delta w] \end{aligned}$$

avec 
$$\Delta = \frac{\partial^2}{\partial r^2} + \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} + \frac{\partial^2}{r^2 \partial \theta^2} + \frac{\partial^2}{\partial z^2}$$

- *Loi de comportement* (**fluide newtonien**)

$$\begin{aligned} \sigma_{rr} &= -p + \mu \left( \frac{\partial u}{\partial r} + \frac{\partial u}{\partial r} \right) \\ \sigma_{r\theta} &= \mu \left( \frac{\partial u}{r \partial \theta} + r \frac{\partial (v/r)}{\partial r} \right) \\ \sigma_{rz} &= \mu \left( \frac{\partial u}{\partial z} + \frac{\partial w}{\partial r} \right) \end{aligned}$$