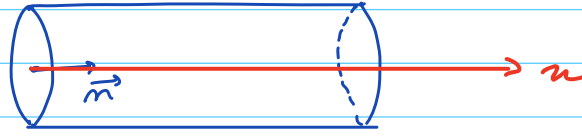


TDM2

SF1



$$1) Dm = \iint \rho \vec{v} \cdot d\vec{S} = \rho \int_{r=0}^{r=R} \int_{\theta=0}^{\theta=2\pi} v_0 \vec{u}_r \cdot \vec{u}_r dr d\theta$$

$$= \rho 2\pi v_0 \int_0^R r dr = \rho 2\pi v_0 \left[\frac{1}{2} r^2 \right]_0^R = \underline{\rho \pi R^2 v_0}$$

$$2) Dm = \rho \iint \vec{v} \cdot d\vec{S} = \rho \int_{r=0}^{r=R} \int_{\theta=0}^{\theta=2\pi} v_0 \left(1 - \frac{r^2}{R^2} \right) \vec{u}_r \cdot \vec{u}_r dr d\theta$$

$$= \rho 2\pi v_0 \left[\frac{r^2}{2} - \frac{r^4}{4R^2} \right]_0^R = \rho 2\pi v_0 \left(\frac{R^2}{2} - \frac{R^2}{4} \right) = \underline{\rho \pi v_0 \frac{R^2}{2}}$$

Gym

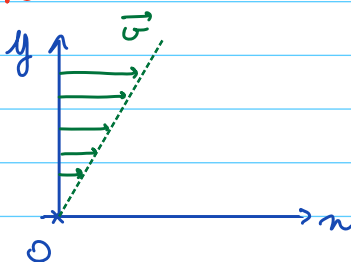
On sait que $D_v = v \times S$ avec v la vitesse d'écoulement
 S la section.

$$\text{Donc } S = \frac{D_v}{v} = \frac{330 \times 3600}{2000} = \underline{594 \text{ m}^2}$$

Si on note L la largeur de la semelle et h sa profondeur, on a

$$S = L \times h, \text{ donc } h = \frac{594}{165} = \underline{3,6 \text{ m}}$$

Gym



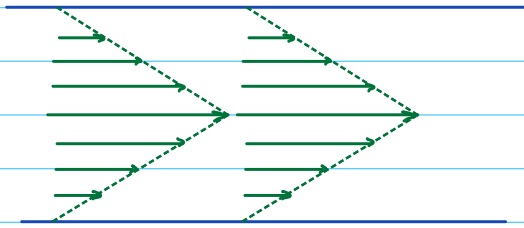
$$d\vec{F} = \eta \frac{\partial v_x}{\partial y} \Big|_{y=0} \vec{u}_x$$

$$d\vec{F} = \eta k \vec{u}_x$$

$$\text{Donc } \boxed{\vec{F} = \eta k S \vec{u}_x}$$

Exercice 3

1)



$$\begin{aligned} 2) \text{ On a } D_v &= \iint \vec{v} \cdot d\vec{S} \\ &= \iint v_0 \left(1 - \frac{r^2}{R_0}\right) \vec{u}_z \cdot dr \, r \, d\theta \, \vec{u}_z \\ &= \int_0^{R_0} \int_0^{2\pi} v_0 \left(1 - \frac{r^2}{R_0}\right) dr \, r \, d\theta \\ &= 2\pi v_0 \int_0^{R_0} \left(1 - \frac{r^2}{R_0}\right) dr \\ &= 2\pi v_0 \left[\frac{r^2}{2} - \frac{r^3}{3R_0} \right]_0^{R_0} = 2\pi v_0 \left(\frac{R_0^2}{2} - \frac{R_0^2}{3} \right) \end{aligned}$$

$$D_v = \pi v_0 \frac{R_0^2}{3}$$

On a alors pour la vitesse débitante $U = \frac{D_v}{\pi R_0^2} = \frac{v_0}{3}$.

3) On a toujours conservation du débit massique:

à un z donné: $D_m = \int_0^{R(z)} \int_0^{2\pi} \mu(z) \vec{v} \cdot d\vec{S} = \int_0^{R(z)} \int_0^{2\pi} \mu(z) v_0 \left(1 - \frac{r^2}{R(z)}\right) dr \, r \, d\theta$

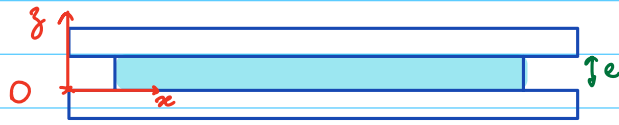
$$D_m = \mu(z) \pi v_0 \frac{R(z)^2}{3}$$

or D_m se conserve et vaut donc en particulier $D_m(z=0)$

$$D_m = \mu_0 \pi v_0 \frac{R_0^2}{3} = \mu(z) \pi v_0 \frac{R_0^2 (1 + \frac{z^2}{\ell^2})^2}{3}$$

$$\mu(z) = \frac{\mu_0}{(1 + \frac{z^2}{\ell^2})^2}$$

Exercice 4 - Lubrification



1) La vitesse aux points de contact est égale à celle de la plaque donc avec le paramétrage sur le schéma, on a :

$$\vec{v}(z=0) = \vec{0} \quad \text{or} \quad \vec{v}(z=e) = v_0 \vec{u}_x$$

2) On a $v = az + b$ si la vitesse est affine

$$\text{or } \begin{cases} v(0) = b = 0 \\ v(e) = ae + b = v_0 \Rightarrow a = \frac{v_0}{e} \end{cases}$$

Au final $\boxed{v(z) = \frac{v_0}{e} z}$

3) La force exercée par le fluide sur une surface élémentaire de la plaque supérieure est

$$d\vec{F} = -\eta \left| \frac{\partial v}{\partial z} \right|_{z=e} dS \vec{u}_x$$

car ici la paroi est en mouvement et la force de viscosité veut s'opposer à ce mouvement.

Alors $\boxed{\vec{f}_s = -\eta \frac{v_0}{e} \vec{u}_x}$

Exercice 5 - Écoulement d'un

1) On a $D_{v,0} = v_0 \times \pi a_0^2$.

$$\text{Donc } v_0 = \frac{D_{v,0}}{\pi a_0^2} = \frac{6,0 \cdot 10^{-3}}{60 \times \pi \times (1,0 \cdot 10^{-2})^2} = 0,3 \cdot 10^{-3} \times 10^{-1} \times 10^4 = \underline{0,3 \text{ m/s}}$$

2) On a conservation du débit volumique car l'écoulement est stationnaire et incompressible

$$D_{v,0} = N_1 \times D_{v,1}$$

$$\text{donc } N_1 = \frac{D_{v,0}}{D_{v,1}} = \frac{6,0 \times 10^{-3}}{60 \times 2,0 \cdot 10^{-6}} = 0,1 \cdot 10^{-3} \times 10^{-1} \times 10^6 = \underline{50}$$

3) Idem $N_2 = \frac{D_{v,0}}{D_{v,2}} = \frac{D_{v,0}}{v_2 \times \pi a_2^2} = \frac{6,0 \cdot 10^{-3}}{60 \times 5 \cdot 10^{-3} \pi \times (20 \cdot 10^{-6})^2} = \underline{15 \cdot 10^6}$

↑
coquille dans l'énoncé

4) Calculons le nombre de Reynolds:

$$Re = \frac{v_2 a_2 \rho}{\eta} = 25 \cdot 10^{-3} \ll 1 \rightarrow \text{laminaire}$$

Exercice 6 - faut-il courir sous la pluie?

- 1) En avançant, la personne reçoit de l'eau seulement sur 2 surfaces:
× la surface du haut
× la surface devant

les vitesses sont constantes et uniformes sur les surfaces où on va calculer les débits donc

$$D_m = \rho v L h + \rho U l L$$

En une durée Δt , on reçoit donc $m = \rho L (v h + U l) \Delta t$

$$\text{Or } \Delta t = \frac{d}{v}$$

$$\text{Donc } m = \rho L (v h + U l) \frac{d}{v} = \rho L d \left(h + \frac{U}{v} l \right)$$

- 2) Pour minimiser m , il faut maximiser v , donc courir le plus vite possible!

Bonus: et si la pluie est "penchée" par le vent?

L, on peut montrer que si le vent est de face, la ccl^o est la même

MAIS si le vent est de dos, il faut courir à la même vitesse que la composante horizontale des gouttes

C'est + complexe si le vent est de travers.

Exercice 7 - Déplacement d'un piston à l'huile

$$1) Gp = \frac{P_2 - P_1}{h} = \frac{2P_1 - P_1}{h} = \frac{P_1}{h}$$

2) v_d est supposée uniforme dans l'interstice

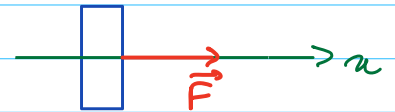
$$\text{Donc } D_v = v_d \times \pi \left(\frac{D_2^2}{4} - \frac{D_1^2}{4} \right)$$

$$D_v = \alpha \frac{P_1 \pi (D_2^2 - D_1^2)}{4h\eta}$$

3) Considérons une surface élémentaire $dS = \frac{D_1}{2} d\theta dr$ du piston

Cette surface élémentaire subit une force $d\vec{F}_v$:

$$d\vec{F}_v = -\eta \left| \frac{\partial v_r}{\partial r} \right| \frac{D_1}{2} d\theta dr \vec{u}_r$$



d'interstice étroit très étroit, on peut approximer

$$\frac{\partial v_r}{\partial r} = \frac{v(r = \frac{D_2}{2}) - v(r = \frac{D_1}{2})}{\frac{D_2}{2} - \frac{D_1}{2}}$$

avec v la vitesse du fluide.

$$v(r = \frac{D_1}{2}) = v_p \quad \text{avec } v_p \text{ la vitesse du piston}$$

$$v(r = \frac{D_2}{2}) = 0$$

car l'écoulement est visqueux.

$$\text{On a donc } d\vec{F}_v = -\eta \frac{2v_p}{D_2 - D_1} \frac{D_1}{2} d\theta dr \vec{u}_r$$

En intégrant sur toute la surface latérale du piston:

$$\vec{F}_v = - \int_{\theta=0}^{\theta=2\pi} \int_{r=0}^{r=h} \eta \frac{v_p D_1}{D_2 - D_1} d\theta dr \vec{u}_r$$

$$\vec{F}_v = -\eta 2\pi \frac{v_p D_1 h}{D_2 - D_1} \vec{u}_r$$

En ordre de grandeur, on aura $\sigma_p \approx \sigma_d$ (en réalité, $\sigma_d < \sigma_p$) car σ_d est une moyenne spatiale de $\sigma \in [0, \sigma_p]$ sur la colonne entre D_1 et D_2)

$$\text{On a alors } \underline{\vec{F}_v = -\eta \, 2\pi \frac{\alpha P_1 D_1}{D_2 - D_1} \vec{u}}$$

4) Le mouvement étant quasi statique, on peut considérer que les forces se compensent :

$$PFD/\vec{u} \quad 0 = P_1 \frac{D_1^2}{4} \pi - P_2 \frac{D_1^2}{2} \pi - \eta \, 2\pi \frac{\alpha P_1 D_1}{D_2 - D_1} + F$$

$\underbrace{\hspace{10em}}_{- P_1 \frac{D_1^2}{4} \pi}$

$$\boxed{F = P_1 \frac{D_1^2}{4} \pi + \eta \, 2\pi \frac{\alpha P_1 D_1}{D_2 - D_1}}$$

On peut approximer la variation de vitesse à une variation linéaire (cas élastique et tri-axial). On a alors

$$\sigma(r) = ar + b \quad \text{avec} \quad \begin{cases} \sigma\left(\frac{D_1}{2}\right) = \sigma_p & \text{car l'écoulement} \\ \sigma\left(\frac{D_2}{2}\right) = 0 & \text{est visqueux} \end{cases}$$

$$\text{On a donc} \quad \begin{cases} a \frac{D_1}{2} + b = \sigma_p \\ a \frac{D_2}{2} + b = 0 \end{cases}$$

$$\text{ie} \quad a = \frac{2\sigma_p}{D_1 - D_2}$$

$$b = -\frac{D_2 \sigma_p}{D_1 - D_2}$$

$$\text{et} \quad \sigma(r) = \frac{2\sigma_p}{D_1 - D_2} r - \frac{D_2 \sigma_p}{D_1 - D_2}$$

$$\text{On a alors} \quad D_f = \iint \left(\frac{2\sigma_p}{D_1 - D_2} r - \frac{D_2 \sigma_p}{D_1 - D_2} \right) dr r d\theta$$

$$= 2\pi \left[\frac{2\sigma_p}{D_1 - D_2} \frac{r^3}{3} - \frac{D_2 \sigma_p}{D_1 - D_2} \frac{r^2}{2} \right]_{D_1/2}^{D_2/2}$$

$$= 2\pi \frac{\sigma_p}{D_1 - D_2} \left(\frac{2}{3} \left(\frac{D_2^3}{8} - \frac{D_1^3}{8} \right) - \frac{D_2}{2} \left(\frac{D_2^2}{4} - \frac{D_1^2}{4} \right) \right)$$

$$= 2\pi \frac{\sigma_p}{D_2 - D_1} \left(+\frac{D_2^3}{3 \times 8} + \frac{D_1^2}{8} \left(\frac{2D_1 - D_2}{3} \right) \right)$$

$$= 2\pi \frac{\sigma_p}{D_1 - D_2} \times \frac{2}{3 \times 8} \begin{pmatrix} D_2^3 - D_1^3 - 3D_2^3 - 3D_2 D_1^2 \\ -2D_2^3 - D_1^3 - 3D_2 D_1^2 \end{pmatrix}$$