

1^{ère} Master CONSTRUCTION MECANIQUE.

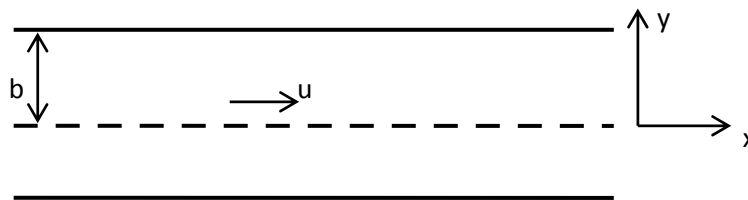
Exercice 1 :

Donner l'équation de mouvement d'un écoulement permanent, irrotationnel, pour un fluide incompressible pour :

- un fluide réel ?
- un fluide parfait ?

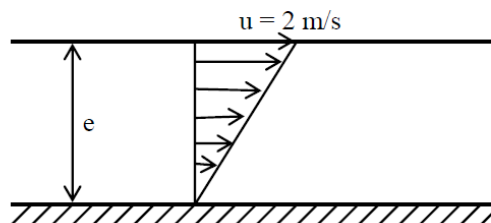
Exercice 2 :

-
- Etablir l'équation de mouvement d'un écoulement permanent d'un fluide réel incompressible se produit entre deux plaques planes lisses parallèles ?
- (Ecoulement monodimensionnel suivant x)



EXERCICE 3 :

Un écoulement d'un liquide de viscosité dynamique $\mu = 2.10^{-2} \text{ N.s/m}^2$, sur une plaque plane fixe, est caractérisé par le profil donné par le schéma ci-dessous :



si l'épaisseur de l'écoulement est $e = 5 \text{ cm}$, déterminer la valeur de la contrainte de cisaillement :

- a- à la paroi ?
- b- à une distance de 2 cm de la paroi ?
- c- à une distance e de la paroi ?

SOLUTION TD N°1 MDF APPROFONDIE

EX1

Pour un fluide réel, l'équation d'Euler s'écrit :

$$\rho \left(\frac{\partial \vec{V}}{\partial t} + \text{rot} \vec{V} \wedge \vec{V} + \frac{1}{2} \overrightarrow{\text{grad}} p \right) = -\overrightarrow{\text{grad}} p + \rho \vec{g} + \mu \Delta \vec{V}$$

Pour un écoulement permanent, nous avons : $\frac{\partial V}{\partial t} = 0$

Pour un écoulement irrotationnel, nous avons : $\text{rot} \vec{V} = 0$

Avec $\overrightarrow{\text{rot}}(\overrightarrow{\text{rot}} V) = \overrightarrow{\text{grad}}(\text{div} \vec{V}) - \text{div}(\overrightarrow{\text{grad}} \vec{V})$

On admet que la force de pesanteur dérive d'un potentiel U : $\vec{g} = \overrightarrow{\text{grad}} U$

$$\Rightarrow \rho \left(\frac{1}{2} \overrightarrow{\text{grad}} V^2 \right) = -\overrightarrow{\text{grad}} p + \rho \overrightarrow{\text{grad}} U + \mu \Delta \vec{V}$$

$$\Rightarrow \rho \left(-\overrightarrow{\text{grad}} U + \frac{1}{\rho} \overrightarrow{\text{grad}} p + \frac{1}{2} \overrightarrow{\text{grad}} V^2 \right) = \mu \Delta \vec{V}$$

$$\Rightarrow \rho \cdot \overrightarrow{\text{grad}} \left(-U + \frac{1}{\rho} p + \frac{1}{2} V^2 \right) = \mu \Delta \vec{V}$$

$$\text{On a : } U = -g \cdot z \Rightarrow \rho \cdot \overrightarrow{\text{grad}} \left(gz + \frac{1}{\rho} p + \frac{1}{2} V^2 \right) = \mu \Delta \vec{V}$$

Pour un fluide parfait, nous avons : $\mu = 0$

$$\Rightarrow \rho \cdot \overrightarrow{\text{grad}} \left(gz + \frac{1}{\rho} p + \frac{1}{2} V^2 \right) = 0$$

$$\Rightarrow gz + \frac{1}{\rho} p + \frac{1}{2} V^2 = \text{Constante}$$

Divisant les deux termes de l'équation par g ; nous aurons :

$$z + \frac{p}{\rho g} + \frac{1}{2g} V^2 = \text{Cte}$$

Cette dernière n'est autre que l'équation de Bernoulli.

EX2

L'équation d'Euler s'écrit :

$$\text{Suivant } x : \rho \left(\frac{\partial u}{\partial t} + u \frac{\partial u}{\partial x} + v \frac{\partial u}{\partial y} + w \frac{\partial u}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial x} + \mu \Delta u$$

$$\text{Suivant } y : \rho \left(\frac{\partial v}{\partial t} + u \frac{\partial v}{\partial x} + v \frac{\partial v}{\partial y} + w \frac{\partial v}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial y} + \mu \Delta v$$

$$\text{Suivant } z : \rho \left(\frac{\partial w}{\partial t} + u \frac{\partial w}{\partial x} + v \frac{\partial w}{\partial y} + w \frac{\partial w}{\partial z} \right) = -\frac{\partial p}{\partial z} + \mu \Delta w$$

On a aussi écoulement monodimensionnel :

$$\begin{cases} v = w = 0 \\ \frac{\partial v}{\partial y} = \frac{\partial^2 v}{\partial y^2} = \frac{\partial w}{\partial z} = \frac{\partial^2 w}{\partial z^2} = 0 \\ \frac{\partial v}{\partial x} = \frac{\partial v}{\partial z} = \frac{\partial^2 v}{\partial x^2} = \frac{\partial^2 v}{\partial z^2} = 0 \\ \frac{\partial w}{\partial x} = \frac{\partial w}{\partial y} = \frac{\partial^2 w}{\partial x^2} = \frac{\partial^2 w}{\partial y^2} = 0 \end{cases}$$

Et puisque c'est incompressible et permanent, on peut écrire de l'équation de continuité :

$$\Rightarrow \begin{cases} \frac{\partial u}{\partial x} = \frac{\partial u}{\partial y} = \frac{\partial u}{\partial z} = \frac{\partial^2 u}{\partial x^2} = \frac{\partial^2 u}{\partial z^2} = 0 \\ \frac{\partial u}{\partial t} = \frac{\partial v}{\partial t} = \frac{\partial w}{\partial t} = 0 \end{cases}$$

$$\Rightarrow \text{Les trois équations d'Euler deviennent : } \frac{-\partial p}{\partial x} + \mu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2} = 0, \quad \frac{\partial p}{\partial y} = 0, \quad \text{et} \quad \frac{\partial p}{\partial z} = 0$$

\Rightarrow

$$\frac{\partial p}{\partial x} = \mu \frac{\partial^2 u}{\partial y^2}$$

$$\frac{\partial p}{\partial y} = 0$$

$$\frac{\partial p}{\partial z} = 0$$

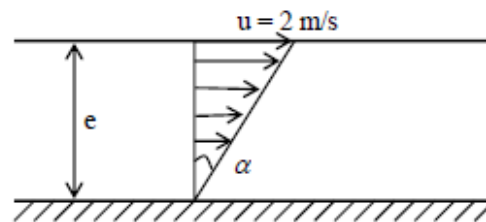
Qui démontre que c'est un écoulement de Couette.

EX3

Nous avons :

$$\tau = \mu \frac{du}{dy}$$

Et d'après le profil, on a : $\operatorname{tg} \alpha = \frac{u_{\max}}{e} = \frac{u}{y} \Rightarrow u = \frac{u_{\max}}{e} \cdot y = \frac{2}{0,05} \cdot y = 40y$



$$\frac{du}{dy} = 40$$

$$\Rightarrow \tau = \mu \frac{du}{dy} = \mu \cdot 40 = 2 \cdot 10^{-2} \cdot 40 = 0,8 \text{ N/m}^2$$

Puisque $\frac{du}{dy}$ est constante, la valeur de la tension de cisaillement est constante à n'importe quel point de l'écoulement est égale à $0,8 \text{ N/m}^2$.