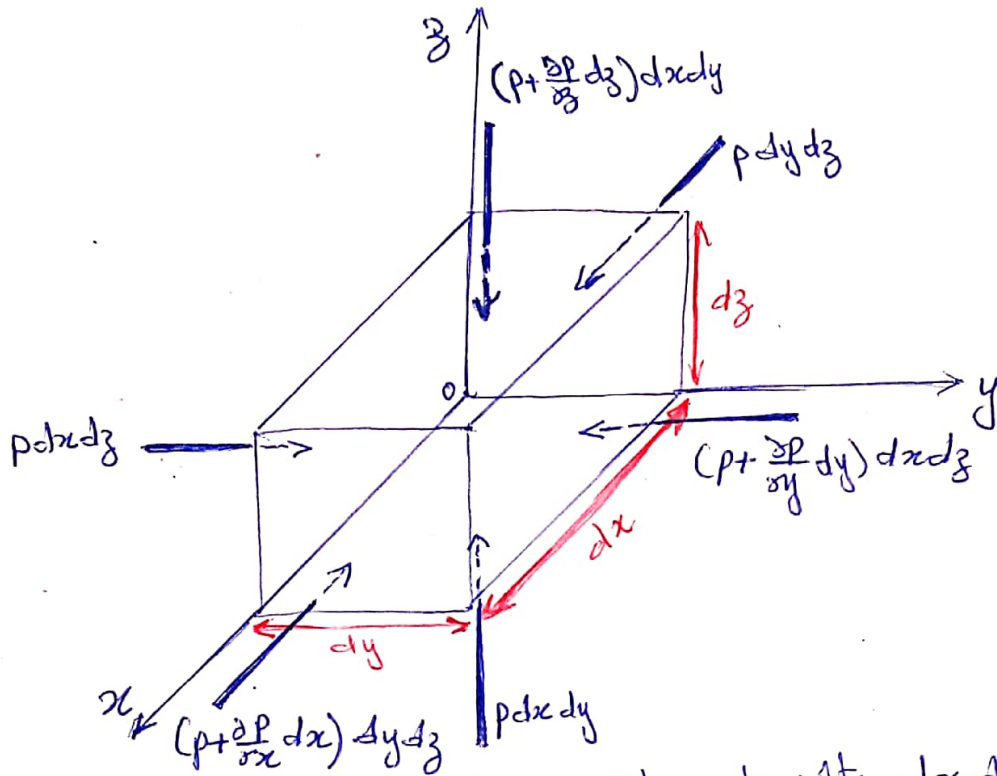


CHAPITRE II : DYNAMIQUE DES FLUIDES PARFAITS

INCOMPRESSIBLE

II.1 Equations générales de mouvement (Equation d'EULER)



Considérons un élément parallélépipède de côté dx, dy, dz et de volume: $dv = dx dy dz$

dans un système de coordonnées cartésiennes (O, x, y, z) .

D'après la loi fondamentale de la dynamique (loi de Newton)

$$\sum \vec{F} = m \vec{\gamma} \Rightarrow \vec{F}_p + \vec{F}_v = m \vec{\gamma}$$

$$\vec{F}_v = \rho dv \vec{F}$$

$$\text{d'où: } \vec{F}_p + \rho dv \vec{F} = m \vec{\gamma} \quad / m = \rho dv = \rho dx dy dz$$

$$\text{alors } \vec{F}_p + \rho dv \vec{F} = \rho dv \vec{\gamma}$$

$$\boxed{\vec{F}_p + \rho dx dy dz \vec{F} = \rho dx dy dz \vec{\gamma}}$$

o/ la projection selon l'axe Ox :

$$p dy dz - (p + \frac{\partial p}{\partial x} dx) dy dz + \rho dx dy dz F_x = \rho dx dy dz \gamma_x$$

$$-\frac{\partial p}{\partial x} dx dy dz + \rho dx dy dz F_x = \rho dx dy dz \gamma_x$$

$$-\frac{\partial p}{\partial x} + \rho F_x = \rho \gamma_x \Rightarrow \boxed{-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + F_x = \gamma_x} \quad (1)$$

b/ de même faisons la projection selon l'axe \vec{Oy} :

$$-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} + F_y = \gamma_y$$

c/ finalement la projection selon l'axe \vec{Oz} :

$$-\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} + F_z = \gamma_z$$

* On peut écrire sous la forme générale suivante:

$$-\frac{1}{\rho} \left(\frac{\partial p}{\partial x} + \frac{\partial p}{\partial y} + \frac{\partial p}{\partial z} \right) + \vec{F} = \vec{\gamma}$$

$$-\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p + \vec{F} = \vec{\gamma}$$

↳ d'autre part: $\vec{\gamma} = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \vec{\nabla} \vec{v}$ (voir page 6)

donc on aura: $\boxed{\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \vec{\nabla} \vec{v} = -\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p + \vec{F}}$ (Equation d'EULER)

$$\begin{cases} \frac{\partial u}{\partial t} + \vec{v} \cdot \vec{\nabla} u = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + F_x \\ \frac{\partial v}{\partial t} + \vec{v} \cdot \vec{\nabla} v = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} + F_y \\ \frac{\partial w}{\partial t} + \vec{v} \cdot \vec{\nabla} w = -\frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} + F_z \end{cases}$$

IV-2. Equation de Bernoulli:

D'après l'équation d'Euler:

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \vec{v} \cdot \vec{\nabla} \vec{v} = -\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p + \vec{F}$$

$$\Leftrightarrow \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \frac{1}{2} \vec{\nabla} v^2 + ((\vec{\nabla} \wedge \vec{v}) \wedge \vec{v}) = \vec{F} - \frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p$$

Si: \vec{F} est une force qui dérive d'un potentiel

$$\vec{F} = \vec{\nabla} U \quad \text{L'équation devient:}$$

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \frac{1}{2} \vec{\nabla} v^2 + (\vec{\nabla} \wedge \vec{v}) \wedge \vec{v} = \vec{\nabla} U - \frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p$$

Le champ de pesanteur $U = -gz$, ce qui entraîne

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \frac{1}{2} \vec{\nabla} v^2 + (\vec{\nabla} \wedge \vec{v}) \wedge \vec{v} = -\vec{\nabla} (gz) - \frac{1}{\rho} \vec{\nabla} p$$

lorsque le fluide est incompressible et non visqueux : $\rho = \text{cte}$

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \frac{1}{2} \nabla v^2 + (\nabla \wedge \vec{v}) \wedge \vec{v} = -\frac{1}{\rho} \nabla (P + \rho g z) \quad / \quad P_0 = P + \rho g z$$

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \frac{1}{2} \nabla v^2 + (\nabla \wedge \vec{v}) \wedge \vec{v} = -\frac{1}{\rho} \nabla P_0$$

$$\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + (\nabla \wedge \vec{v}) \wedge \vec{v} = -\frac{1}{\rho} \nabla P_0 - \frac{1}{2} \nabla v^2 = -\frac{1}{\rho} \nabla (P_0 + \frac{\rho v^2}{2})$$

Si l'écoulement est permanent $\frac{\partial \vec{v}}{\partial t} = \vec{0}$

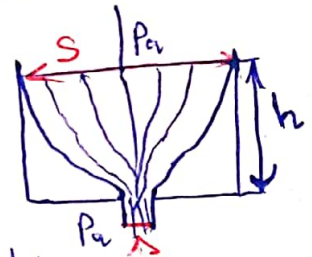
irrotationnel $\text{rot } \vec{v} = \nabla \wedge \vec{v} = \vec{0}$

$$-\frac{1}{\rho} \nabla (P_0 + \frac{\rho v^2}{2}) = \vec{0} \Rightarrow P_0 + \frac{\rho v^2}{2} = \text{cte}$$

$P + \rho g z + \frac{\rho v^2}{2} = \text{cte}$ c'est l'équation de Bernoulli

IV-2.1 Etude de la vidange d'un réservoir

Soit un réservoir de section S ouvert et comportant un orifice de section Δ ($\Delta \ll S$)



a) Calcul de la vitesse théorique de l'écoulement:

appliquons le théorème de Bernoulli entre la surface libre et l'orifice on obtient:

$$P + \rho g z + \frac{\rho v^2}{2} = \text{cte}$$

$$P_0 + \rho g h + 0 = P_0 + 0 + \frac{\rho v^2}{2}$$

$$v^2 = 2gh \Rightarrow v = \sqrt{2gh}$$

Le débit volumique est: $Q_v = v \cdot \Delta = \Delta \sqrt{2gh}$

b) Calcul du débit réel: $v_{\text{réel}} = \phi_1 \cdot v = \phi_1 \sqrt{2gh}$

$\phi_1 \ll 1$: coef de vitesse

$$\Delta_{\text{réel}} = \phi_2 \Delta$$

$\phi_2 \ll 1$ coef de contraction

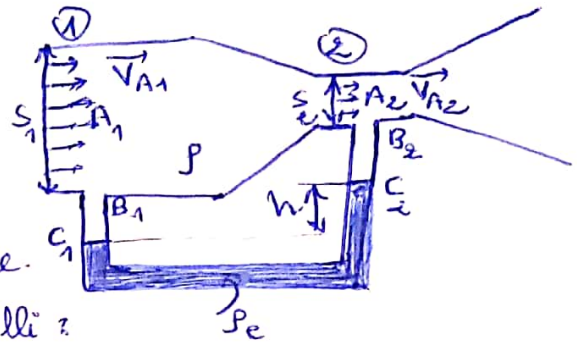
donc: le débit réel vaut: $Q_v = v_{\text{réel}} \cdot \Delta_{\text{réel}} = \phi_1 \phi_2 \Delta \sqrt{2gh}$

$$\Rightarrow Q_v = \alpha \Delta \sqrt{2gh} \quad / \quad \alpha = \phi_1 \phi_2 : \text{coef de débit.} \quad (3)$$

III.23 Mesure de débit Tube de Venturi (principe de Venturi) :

Dans un tube de courant d'un écoulement la vitesse de débit augmente la section diminue, alors que la pression diminue en même temps que la section.

- * Un écoulement permanent
- * Un fluide incompressible
- * Un conduit d'axe horizontal et de section lentement variable.



la relation entre (A_1) et (A_2) de Bernoulli :

$$\rho \frac{V_{A1}^2}{2} + P_{A1} = \rho \frac{V_{A2}^2}{2} + P_{A2} \dots \textcircled{1} \quad (\text{sont à la même } z)$$

la conservation de débit entre 1 et 2

$$\rho V_{A1} S_1 = \rho V_{A2} S_2$$

$$\frac{V_{A2}}{V_{A1}} = \frac{S_1}{S_2} \Rightarrow V_{A1} = V_{A2} \frac{S_2}{S_1}$$

$$\text{Donc } \textcircled{1} \Rightarrow P_{A1} - P_{A2} = \frac{\rho}{2} V_{A2}^2 \left(1 - \left(\frac{S_2}{S_1} \right)^2 \right) \dots \textcircled{2}$$

donc: $P_{A1} > P_{A2}$ car $S_1 > S_2$ et $V_{A1} < V_{A2}$

\Rightarrow la pression au col plus faible qu'à l'entrée de celui-ci

Mesure de débit \Rightarrow mesure de vitesse:

$$\textcircled{2} \Rightarrow V_{A2}^2 = \frac{2}{\rho} \frac{P_{A1} - P_{A2}}{\left[1 - \left(\frac{S_2}{S_1} \right)^2 \right]}$$

Bernoulli entre les points donne: $P_{A1} - P_{A2} = (\rho_e - \rho) g h$

$$\Rightarrow V_{A2}^2 = \frac{2}{\rho} \frac{(\rho_e - \rho) g h}{\left[1 - \left(\frac{S_2}{S_1} \right)^2 \right]}$$

$$\Rightarrow V_{A2} = \sqrt{\frac{2}{\rho} \frac{(\rho_e - \rho) g h}{\left[1 - \left(\frac{S_2}{S_1} \right)^2 \right]}}$$

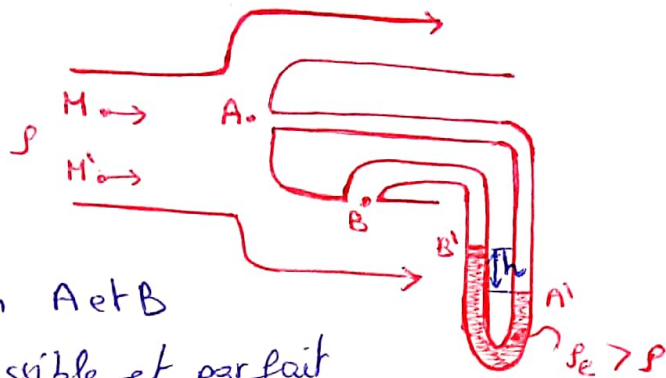
débit réel :

$$Q_{A2} = C_q \cdot \rho \cdot S_2 \cdot V_{A2}$$

C_q : coefficient correcteur

$$\Rightarrow Q_{A2} = C_q \cdot \rho \cdot S_2 \cdot \sqrt{\frac{2}{\rho} \frac{(\rho_e - \rho) g h}{\left[1 - \left(\frac{S_2}{S_1} \right)^2 \right]}}$$

Tube de Pitot:



2 prises de pression A et B

Le fluide incompressible et parfait

Avec :

$$\begin{cases} V_A = 0 & (\text{point d'arrêt}) \\ V_M = V_{M'} = V_B = V \\ Z_M = Z_A \\ Z_{M'} = Z_B \end{cases}$$

d'après la loi hydrostatique on a :

$$\begin{cases} P_{A'} = P_{B'} + \rho_e g h & (1) \\ P_{B'} = P_B + \rho g (Z_B - Z_{B'}) & (2) \\ P_{A'} = P_A + \rho g (Z_A - Z_{A'}) & (3) \end{cases}$$

Et Bernoulli entre M et A :

$$\cancel{\rho \frac{V_A^2}{2}} + \cancel{\rho g Z_A} + P_A = \rho \frac{V_M^2}{2} + \cancel{\rho g Z_M} + P_M$$

Bernoulli entre M' et B :

$$\cancel{\rho \frac{V_B^2}{2}} + \cancel{\rho g Z_B} + P_B = \cancel{\rho \frac{V_{M'}^2}{2}} + \cancel{\rho g Z_{M'}} + P_{M'}$$

Bernoulli entre M et M' :

$$\cancel{\rho \frac{V_M^2}{2}} + \rho g Z_M + P_M = \cancel{\rho \frac{V_{M'}^2}{2}} + \rho g Z_{M'} + P_{M'}$$

On obtient :

$$\begin{cases} P_A = \frac{\rho V_M^2}{2} + P_M \\ P_B = P_{M'} \\ \rho g Z_M + P_M = \rho g Z_{M'} + P_{M'} \Rightarrow P_{M'} = P_M + \rho g (Z_M - Z_{M'}) \end{cases}$$

$$(1), (2) \text{ et } (3) \Rightarrow P_A + \rho g (Z_A - Z_{A'}) = P_B + \rho g (Z_B - Z_{B'}) + \rho_e g h$$

$$\frac{\rho V_M^2}{2} + \cancel{P_M} + \rho g (Z_A - Z_{A'}) = \cancel{P_M} + \rho g (Z_M - Z_{M'}) + \rho g (Z_B - Z_{B'}) + \rho_e g h$$

$$\rho \frac{V_M^2}{2} + \rho g (z_A - z_{A'}) - \rho g (z_M - z_{M'}) + \rho g (z_B - z_{B'}) + \rho g h = 0$$

$$\rho \frac{V_M^2}{2} + \rho g (\cancel{z_A} - z_{A'} - \cancel{z_M} + z_{M'} + \cancel{z_B} + z_{B'}) + \rho g h = 0$$

$$\rho \frac{V^2}{2} + \rho g (z_{B'} - z_{A'}) + \rho g h = 0$$

$$\rho \frac{V^2}{2} + \rho g h - \rho g h = 0$$

$$\Rightarrow V^2 = 2g \frac{\rho_e - \rho}{\rho} h$$

$$\text{donc : } V = \sqrt{2g \cdot h \frac{\rho_e - \rho}{\rho}}$$