

Equations générales de la dynamique des fluides réels

- Cas des fluides réels (existence des Forces de viscosité) :

Selon la direction z soit un petit parallélépipède de fluide réel qui se déplace

Les forces agissant sur un element de volume dx dy dz sont :

- Les forces de volume (force de pesanteur)
- Les forces de surface (force de pression)
- Les forces d'inertie (accélération)
- Les forces de viscosité (force de frottement)

$$\left\{ \begin{array}{l} \rho X - \frac{\partial P}{\partial x} + \mu \nabla^2 v_x = \rho \frac{dv_x}{dt} \\ \rho Y - \frac{\partial P}{\partial y} + \mu \nabla^2 v_y = \rho \frac{dv_y}{dt} \\ \rho Z - \frac{\partial P}{\partial z} + \mu \nabla^2 v_z = \rho \frac{dv_z}{dt} \end{array} \right. \quad \text{ou} \quad \vec{\rho F} - \vec{\text{grad}P} + \mu \nabla^2 \vec{v} = \rho \frac{d\vec{v}}{dt}$$

$$\vec{F} - \frac{1}{\rho} \vec{\text{grad}P} + \nu \nabla^2 \vec{v} = \frac{d\vec{v}}{dt}$$

F
F
F
F

de volume
de pression
de viscosité
d'inertie

Ceci est l'équation de la dynamique des fluides réels

incompressibles (Equation de Navier Stokes)

En introduisant les composantes de l'accélération pour un écoulement 3D :

$$X - \frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial x} + \nu \nabla^2 v_x = \frac{\partial v_x}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_x}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_x}{\partial z}$$

$$Y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial y} + \nu \nabla^2 v_y = \frac{\partial v_y}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_y}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_y}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_y}{\partial z}$$

$$Z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial P}{\partial z} + \nu \nabla^2 v_z = \frac{\partial v_z}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_z}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_z}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z}$$

$$\frac{\partial v_x}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_x}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_x}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_x}{\partial z} = f_x - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial x} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_x}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_x}{\partial z^2} \right)$$

$$\frac{\partial v_y}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_y}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_y}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_y}{\partial z} = f_y - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial y} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_y}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_y}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_y}{\partial z^2} \right)$$

$$\frac{\partial v_z}{\partial t} + v_x \frac{\partial v_z}{\partial x} + v_y \frac{\partial v_z}{\partial y} + v_z \frac{\partial v_z}{\partial z} = f_z - \frac{1}{\rho} \frac{\partial p}{\partial z} + \nu \left(\frac{\partial^2 v_z}{\partial x^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial y^2} + \frac{\partial^2 v_z}{\partial z^2} \right)$$

Où $f_x = X$, $f_y = Y$ et $f_z = Z$ sont les composantes de la force \vec{F} (f_x, f_y, f_z)

En hydrodynamique comme en hydrostatique on ne considère que le champ gravitationnel terrestre :

$$F = \begin{bmatrix} X \\ Y \\ Z \end{bmatrix} = \begin{bmatrix} 0 \\ 0 \\ -g \end{bmatrix} \Leftrightarrow \vec{F} - \frac{1}{\rho} \vec{\text{grad}} P + \nu \nabla^2 \vec{v} = \frac{\partial \vec{v}}{\partial t} + \nu \text{grad} v = \frac{dv}{dt}$$

Remarques :

Pour des fluides parfaits ($\nu = 0$) => l'équation devient équation d'Euler

Pour des fluides parfaits ou réels qui ne sont pas en mouvement ($\vec{V}=0$) => équation d'hydrostatique

- Equation de Bernoulli appliquée entre 2 points dans un fluide réel :

La où il y a un écoulement y a toujours des forces de frottement qui genent le mouvement « dissipation d'énergie sous forme de perte d'énergie (transformation d'une partie de l'énergie totale en énergie thermique) => ΔH_{1-2} Perte de charge totale entre les 2 points

$$z_1 + \frac{P_1}{\gamma} + \alpha_1 \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \alpha_2 \frac{v_2^2}{2g} + \Delta H_{1-2} \quad \text{Equation de Bernoulli pour un écoulement réel permanent visqueux.}$$

Pour un écoulement d'un fluide réel et sous l'effet des forces de frottement (viscosité) la repartition des vitesses le long d'une section droite d'écoulement est non uniforme par consequant $\frac{v^2}{2g}$ ne represente pas l'énergie cinétique réelle et pour ne pas tomber dans une contradiction on utilise le coeff α qui le facteur de correction de l'énergie cinétique (coefficient de coriolis) on aura l'énergie cinétique réelle de fluide a cette section égal a $\alpha \frac{v^2}{2g}$

Les valeurs numériques du coeff de correction de l'énergie cinétique α sont comprises entre 1 et 2

- Pour un écoulement unidimensionnel $\alpha = 1$
- Pour un écoulement turbulent $\alpha = 1,1$
- Pour un écoulement laminaire $\alpha = 2$

Dans la pratique les écoulements sont souvent turbulents une approximation de $\alpha = 1$ se justifie.

L'équation devient : $z_1 + \frac{P_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} = z_2 + \frac{P_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} + \Delta H_{1-2}$

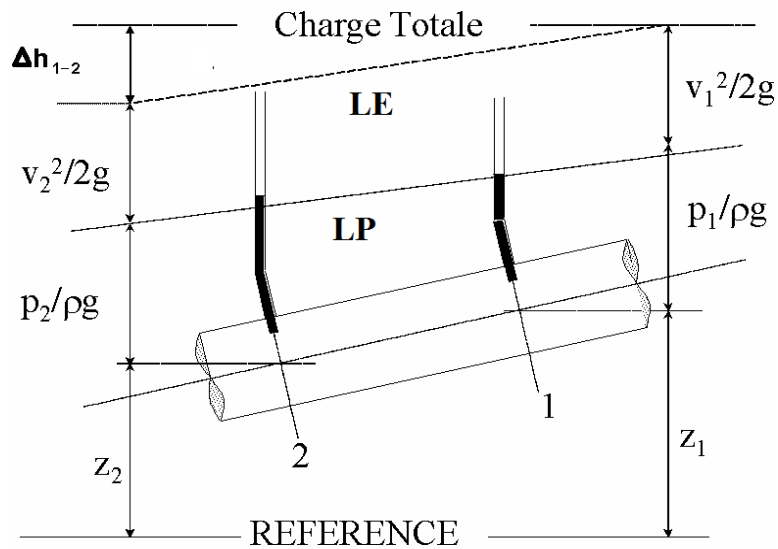
-Les équations de Navier-Stokes pour un fluide réel incompressible en mouvement permanent different aux équations d'Euler pour un fluide parfait incompressible en mouvement permanent par les forces de viscosité (force de frottement).

- L'hypothèse de ($\nu = 0$) montre que l'énergie totale = cte le long de l'écoulement, mais tout les fluides dans la nature presentent des viscosités lorsqu'il y a écoulement, donc des forces de frottement qui interviennent qui vont gener et freiner cette écoulement.

- Par conséquent il y a « dissipation d'énergie » ou perte d'énergie ; une partie de l'énergie totale qui va se transformer en énergie thermique.

- L'énergie perdue par unité de poids ΔH est appelée « perte de charge ».

Ainsi l'équation de Bernoulli peut etre representé graphiquement pour les fluides réels comme suit :



Représentation graphique de l'équation de Bernoulli

Avec : L.P Ligne piézométrique L.E Ligne d'énergie

-Le gradient hydraulique c'est la pente de la ligne piézométrique

$$I_h = \frac{1}{l} \left[\left(z_1 + \frac{p_1}{\gamma} \right) - \left(z_2 + \frac{p_2}{\gamma} \right) \right]$$

-Le gradient d'énergie c'est la pente de la ligne d'énergie

$$I_e = \frac{1}{l} \left[\left(z_1 + \frac{p_1}{\gamma} + \frac{v_1^2}{2g} \right) - \left(z_2 + \frac{p_2}{\gamma} + \frac{v_2^2}{2g} \right) \right]$$

Pour un écoulement uniforme ($v_1 = v_2$) on aura $I_h = I_e$

Facteur de correction de l'énergie cinétique : l'analyse des problèmes d'écoulement des fluides s'effectue dans la plupart des cas en une seule dimension.