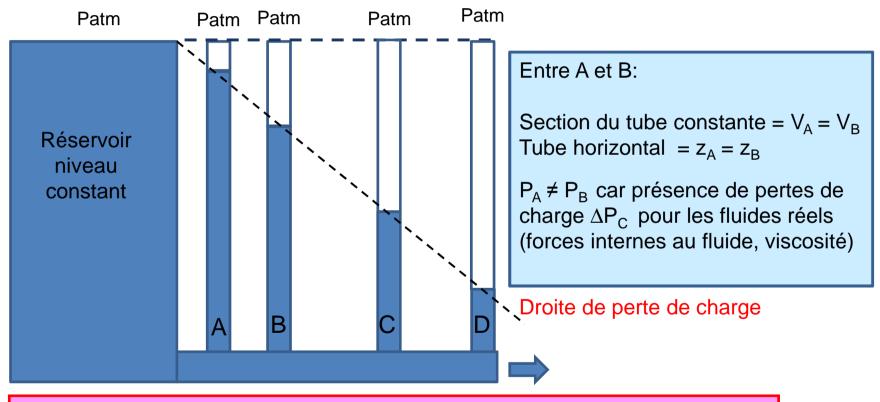
CINQUIEME PARTIE: Applications:

Ecoulements de fluides réels dans les conduites

Analyse de la texture des Aliments

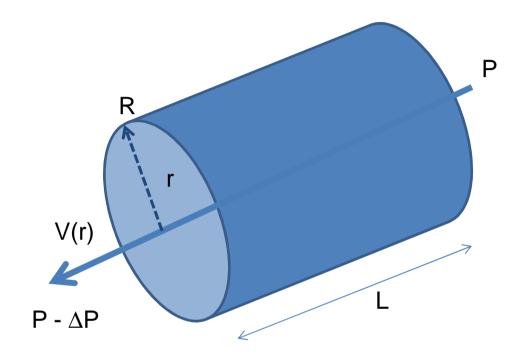
5.1. Applications à l'écoulement de fluides réels

Rappel : Théorème de Bernoulli / notions de perte de charge



$$P_A + \frac{\rho N_A^2}{2} + \rho.g.z_A = P_B + \frac{\rho V_B^2}{2} + \rho.g.z_B + \Delta P_c$$

Ecoulement laminaire dans une conduite cylindrique de section circulaire



$$Q = \frac{\pi R^3}{\tau_P^3} \cdot \int_0^{\tau_P} \tau^2 \dot{\varepsilon}(\tau) \cdot d\tau$$

Débit volumique

$$2.\pi$$
.r.L $\tau = \Delta P.\pi .r^2$

Frottements = Pression



$$\tau (r) = \frac{r}{2} \cdot \frac{\Delta P}{L}$$

Quelque soit le fluide

Equation de Rabinovitch-Mooney

Loi de comportement

Ecoulements laminaires dans une conduite cylindrique de section circulaire

Pour un fluide Newtonien

Loi de Poiseuille

$$\dot{\varepsilon} = \frac{\tau}{\mu} \qquad \qquad \dot{Q} = \frac{\pi R^4}{8\mu} \cdot \frac{\Delta P}{L} = \frac{\pi D^4}{128\mu} \cdot \frac{\Delta P}{L} \qquad \qquad \dot{\varepsilon} = \frac{4Q}{\pi R^3}$$

Pour les fluides rhéofluidifiants / rhéoépaississants (loi puissance)

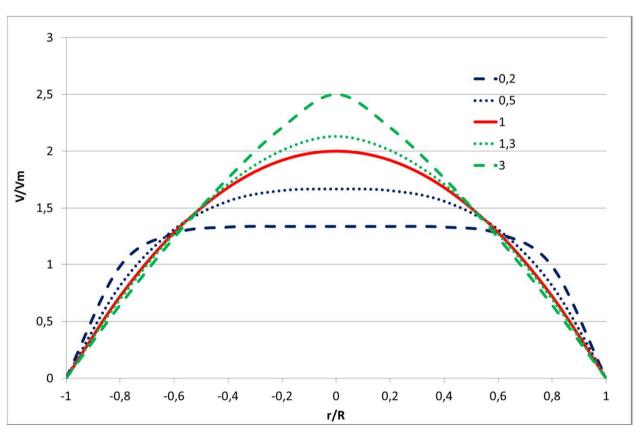
$$\dot{\varepsilon} = \left(\frac{\tau}{K}\right)^{1/n} \qquad \qquad Q = \frac{n}{3n+1} \cdot \pi R^3 \left(\frac{R \cdot \Delta P}{2LK}\right)^{\frac{1}{n}}$$

$$V(r) = \frac{3n+1}{n+1} \cdot Vm \cdot \left(1 - \left(\frac{r}{R}\right)^{\frac{n+1}{n}}\right)$$

Ecoulements laminaires dans une conduite cylindrique de section circulaire

Pour les fluides rhéofluidifiants / rhéoépaississants (loi puissance)

Profils d'écoulement de fluides réels en fonction de n



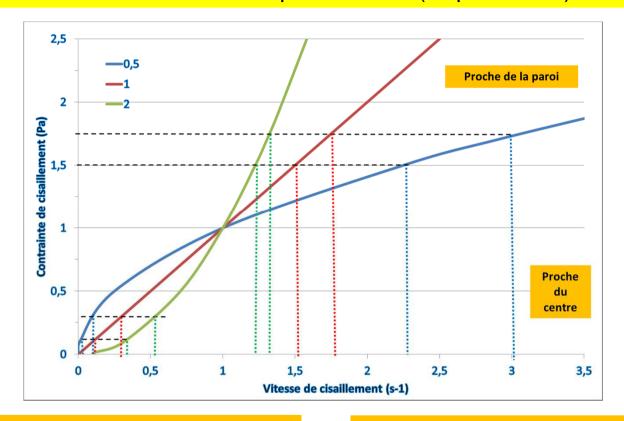
n = 1 : Newtonien

n < 1 : Rhéofluidifiant

n > 1 : Rhéoépaississant

Ecoulements laminaires dans une conduite cylindrique de section circulaire

Pour les fluides rhéofluidifiants / rhéoépaississants (loi puissance)



Proche de la paroi = contrainte maximale

Proche du centre = contrainte minimale

$$\Delta \tau \quad \Rightarrow \ \Delta \dot{\mathcal{E}}_F \rangle \Delta \dot{\mathcal{E}}_N \rangle \Delta \dot{\mathcal{E}}_E$$

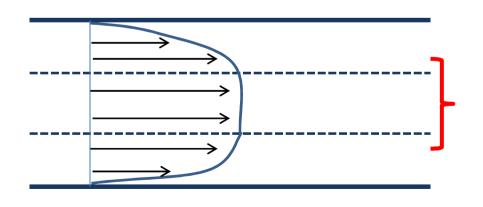
$$\Delta \tau \quad \Rightarrow \ \Delta \dot{\mathcal{E}}_{\scriptscriptstyle F} \langle \Delta \dot{\mathcal{E}}_{\scriptscriptstyle N} \langle \Delta \dot{\mathcal{E}}_{\scriptscriptstyle E} |$$

Ecoulements laminaires dans une conduite cylindrique de section circulaire

Pour un fluide à seuil type Bingham

$$\dot{\varepsilon} = \frac{(\tau - \tau_c)}{\alpha} \qquad \qquad Q = \frac{\pi R^3}{4\alpha} \cdot \tau_p \cdot \left[1 - \frac{4}{3} \cdot \left(\frac{\tau_c}{\tau_p} \right) + \frac{1}{3} \cdot \left(\frac{\tau_c}{\tau_p} \right)^4 \right]$$

avec ...
$$\tau_{p} = \frac{D \cdot \Delta P}{4 \cdot L}$$



Écoulement bouchon à V = constante pour $\tau < \tau_0$