

Traitement des eaux usées (Centrale PC 2015)

① Dessaillage - déshuilage

II.A.1) Bilan des forces : - poids : $\vec{P} = \frac{4}{3} \pi r^3 \rho_s \vec{g} = \frac{4}{3} \pi r^3 d \rho_e \vec{g}$
 - poussée d'Archimède : $\vec{\Pi}_A = -\frac{4}{3} \pi r^3 \rho_e \vec{g}$
 - force de traînée : $\vec{F}_t = -6 \pi \eta r \vec{v}$

dans le référentiel galiléen lié au fluide au repos (R_g)

II.A.2) PFD appliqué à m dans R_g :

$$m \frac{d\vec{v}}{dt} = \frac{4}{3} \pi r^3 \vec{g} (d \rho_e - \rho_e) - 6 \pi \eta r \vec{v}$$

lorsque $\vec{v} = v_e \vec{e}$ alors $\frac{d\vec{v}}{dt} = \vec{0}$

$$\Rightarrow \frac{4}{3} \pi r^3 \vec{g} (d-1) \rho_e = 6 \pi \eta r v_e \vec{e}$$

$$\Rightarrow v_e = \frac{2}{9} r^2 (d-1) \rho_e \vec{g} / \eta$$

D'où en norme : $v_e = \frac{2}{9} (d-1) \rho_e r^2 g / \eta$

$$\Rightarrow \underline{v_e = \frac{2(d-1)}{9\eta} r^2 g} \quad \text{où } r = \eta / \rho_e$$

II.B On néglige le régime laminaire d'où $t_c = \frac{H}{v_c}$

$$\Leftrightarrow t_c = \frac{gHr}{2(d-1)r^2g}$$

	Sable grossier	Sable fin	Limon	Argile	Colloïde
rayon r	1mm	100 μm	10 μm	1 μm	0,1 μm
$ v_c $ (ms ⁻¹)	3,6	3,6 · 10 ⁻²	3,6 · 10 ⁻⁴	3,6 · 10 ⁻⁶	3,6 · 10 ⁻⁸
t_c (s)	5,6 · 10 ⁻¹	5,6 · 10 ¹	5,6 · 10 ³	5,6 · 10 ⁵	5,6 · 10 ⁷

II.C de nombre de Reynolds est t.q : $Re = 2r \cdot \frac{V}{\nu}$

$$\Leftrightarrow Re = 2r \frac{|v_c|}{\nu}$$

$$\Leftrightarrow Re = 2r \cdot \frac{2(d-1)r^2g}{g r^2}$$

$$\Leftrightarrow Re = \frac{4}{g} (d-1) r^3 g / r^2$$

$$\text{D'où pour } Re=5 \text{ on obtient } r_c = \left(\frac{45}{4} \cdot \frac{r^2}{(d-1)g} \right)^{1/3} = 88 \mu\text{m}$$

Au delà de ce rayon l'expression de la force de traînée n'est plus valable c'est pour le sable fin et grossier.

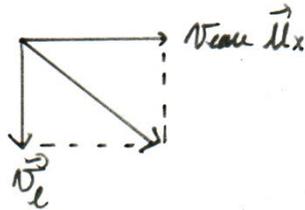
II.D Il faut donc que $t_c < t_e \Leftrightarrow \frac{gHr}{2(d-1)r^2g} < t_e$

$$\Leftrightarrow r > \sqrt{\frac{gHr}{2(d-1)g t_e}} = 8,8 \mu\text{m}$$

r_{min}

II.E.1) En régime permanent, les particules ont une vitesse horizontale à celle de l'écoulement. L'étude précédente reste valable mais dans le référentiel lié à l'écoulement qui est lui aussi galiléen:

$$\vec{v}_{\text{particules/sol}} = v_e \vec{e}_x + v_{\text{eau}} \cdot \vec{u}_x$$



des trajectoires sont des droites obliques

Calculons v_{eau} : Soit $Q = vS$
 $= v_{\text{eau}} \cdot Hl \Leftrightarrow v_{\text{eau}} = \frac{Q}{Hl} = \frac{Q}{Hl/6}$

$$\text{Or } \Delta t = \frac{L}{v_{\text{eau}}} = \frac{L^2 H}{6Q}$$

II.E.2) Les résultats restent valables dans le référentiel mobile, il faut donc pour que les particules sédimentent que : $\Delta t > t_c$ (10min)

$$\Rightarrow \frac{L_{\text{min}}^2 H}{6Q} = t_c$$

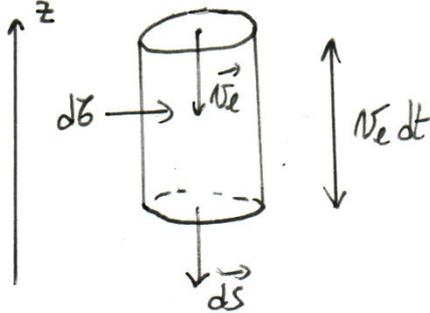
$$\Rightarrow L_{\text{min}} = \sqrt{\frac{6Q t_c}{H}} = \underline{21\text{m}}$$

III) Décantation des boues résiduelles

III.A.1.a) D'après l'énoncé : $\vec{j}_0 = -D \text{grad } m^*(z, t)$

$$\Rightarrow \vec{j}_0 = -D \frac{\partial m^*}{\partial z} \vec{u}_z$$

III.A.1.b)



des particules qui traversent et pendant dt sont contenues dans dG d'où :

$$dN = m^* dG = m^* v_e dS dt.$$

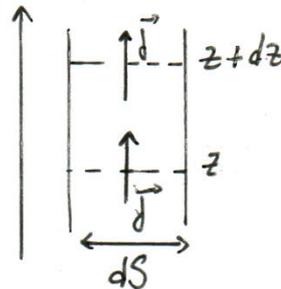
$$\text{Or } \frac{dN}{dt} = \vec{j}_c \cdot \vec{dS} \text{ avec } \vec{dS} = -dS \vec{u}_z$$

$$\text{D'où : } \vec{j}_c = -m^* v_e \vec{u}_z$$

$$\Rightarrow \vec{j} = \vec{j}_0 + \vec{j}_c = \left[-m^* v_e - D \frac{\partial m^*}{\partial z} \right] \vec{u}_z$$

III.A.1.c) Bilan de particules sur dG :

$$\begin{aligned} dN &= SN(t+dt) - SN(t) \\ &= [m^*(t+dt) - m^*(t)] dS \cdot dz \\ &= \frac{\partial m^*}{\partial t} \cdot dt \cdot dG. \end{aligned}$$



$$\begin{aligned} SN_e &= [-\phi(z+dz) + \phi(z)] dt \\ &= -\frac{\partial \phi}{\partial z} dz \cdot dt \\ &= -\frac{\partial j}{\partial z} \cdot dS dz dt \end{aligned}$$

$$\text{Or } dN = SN_e \Rightarrow \frac{\partial m^*}{\partial t} = -\frac{\partial j}{\partial z}$$

$$\text{or } \vec{j} = \left[-m^* v_e - D \frac{\partial m^*}{\partial z} \right] \vec{u}_z \Rightarrow \frac{\partial m^*}{\partial t} = D \frac{\partial^2 m^*}{\partial z^2} + v_e \cdot \frac{\partial m^*}{\partial z} \quad \text{Pason. Weava}$$

(MW)

III.A.2.a) En régime stationnaire $(\partial/\partial t = 0)$ s'écrit :

$$\begin{aligned} D \frac{\partial^2 m^*}{\partial z^2} + N_e \frac{\partial m^*}{\partial z} &= 0 \\ \Rightarrow \frac{\partial m^*}{\partial z} + \frac{N_e}{D} m^* &= B \\ \Rightarrow m_{\infty}^*(z) &= A e^{-z/\lambda} + \frac{DB}{N_e} \quad \text{où } \lambda = D/N_e \end{aligned}$$

En $z=0$ on a une paroi d'où $f(z=0) = 0$ avec $m_{\infty}^*(z=0) = m_0^*$.

$$\Rightarrow \begin{cases} m_0^* = A + DB/N_e = A + dB \\ -m^*(z=0) N_e - D \frac{\partial m^*}{\partial z}(z=0) = 0 \end{cases}$$

$$\Rightarrow \begin{cases} m_0^* = A + dB \\ \left(-A + \frac{DB}{N_e}\right) N_e + \frac{DA}{\lambda} = 0 \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} m_0^* = A + dB \\ DB = 0 \end{cases}$$

$$\Rightarrow \begin{cases} m_0^* = A \\ B = 0 \end{cases} \quad \text{d'où : } \underline{m_{\infty}^*(z) = m_0^* e^{-z/\lambda} \quad \text{où } \lambda = D/N_e}$$

III.A.2.b) Relation d'Einstein : $D = k_B T / 6\pi\eta r$ et $N_e = \frac{2(d-1)\rho_e r^2 g}{g_m}$

$$\text{d'où } \lambda = \frac{D}{N_e} = \frac{k_B T}{6\pi\eta r} \cdot \frac{g_m}{2(d-1)\rho_e r^2 g}$$

$$\Rightarrow \lambda = \frac{3k_B T}{4\pi(d-1)\rho_e r^3 g}$$

$$\text{Donc } m_{\infty}^*(z) = m_0^* e^{-\left[\frac{z \cdot 4\pi(d-1)\rho_e r^3 g}{3k_B T} \right]}$$

$$= m_0^* e^{-\left[\frac{4\pi r^3 \rho_e g (d-1) z}{3k_B T} \right]}$$

$$= m_0^* e^{-\Delta m \cdot g \cdot z / k_B T} \quad \text{où } \Delta m = \frac{4}{3}\pi r^3 (\rho_s - \rho_e) g.$$

On reconnaît l'expression de l'énergie potentielle du poids apparent ($\vec{P} + \vec{\Pi}_A$) telle que :

$$m_{\infty}^*(z) = m_0^* e^{-e_p(z)/k_B T} \quad \text{où } e_p(z) = \Delta m g z$$

III.A.2.c) Calculons à t.g : $\lambda = \frac{3 k_B T}{4 \pi (d-1) e \cdot r^3 g}$ avec $T = 300 \text{ K}$ et $d = 2,65$

r	1 μm	0,1 μm	0,01 μm
λ	61 mm	61 μm	61 nm

Sans diffusion, les particules toucheraient toutes le fond du récipient et auraient une altitude égale à r. La diffusion doit donc être prise en compte si $\lambda > r$

• c'est pour : $r = 0,1 \mu\text{m}$ et $0,01 \mu\text{m}$ ce qui correspond aux colloïdes.

III.B.1.a) D'après Richardson-Zaki : $N_e(x) = N_0 (1-x)^n$ où $x = \frac{dG_{\text{particules}}}{dG_{\text{total}}}$

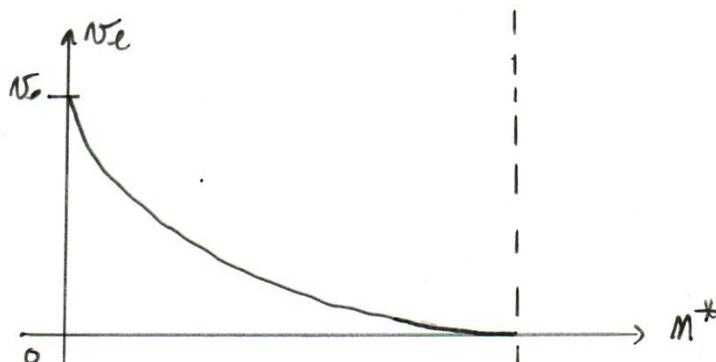
Or, dans dG , il y a $S N$ particules : $S N = m^* dG$

• Chaque particule a un volume propre : $V = \frac{4}{3} \pi r^3$

$$\Rightarrow dG_{\text{particules}} : m^* dG \times V$$

$$\Rightarrow x = m^* V \quad \text{où } V = \frac{4}{3} \pi r^3$$

$$\text{D'où } N_e(x) = N_0 (1 - m^* V)^{5,1 \leftarrow n}$$



III.B.1.b). v_0 représente la vitesse limite atteinte par les particules dans le cas limite d'une dilution infinie ($m^* = 0$).

- Si l'eau est en mouvement vers le haut, elle freine la sédimentation.
- Si m^* devient trop grand, v_0 devient faible et on risque de voir les sédiments remonter.

III.B.2). On a vu que $\vec{f}_c = -m^* N_e \vec{u}_z$
 $\Rightarrow \vec{f} = -m^* v_0 (1 - m^* v)^n \vec{u}_z$ (on néglige la diffusion dans cette partie).

$$\text{Or } m^* = \frac{\alpha}{V} \Rightarrow \vec{f} = -\frac{v_0 \alpha}{V} (1 - \alpha)^n \vec{u}_z$$

$$\Rightarrow \vec{f} = -\frac{v_0}{V} f(\alpha) \vec{u}_z$$

$$\Rightarrow f_{\max} = \frac{v_0}{V} f_{\max}$$

$$\Rightarrow \underline{f_{\max} = 0,065 \frac{v_0}{V}}$$

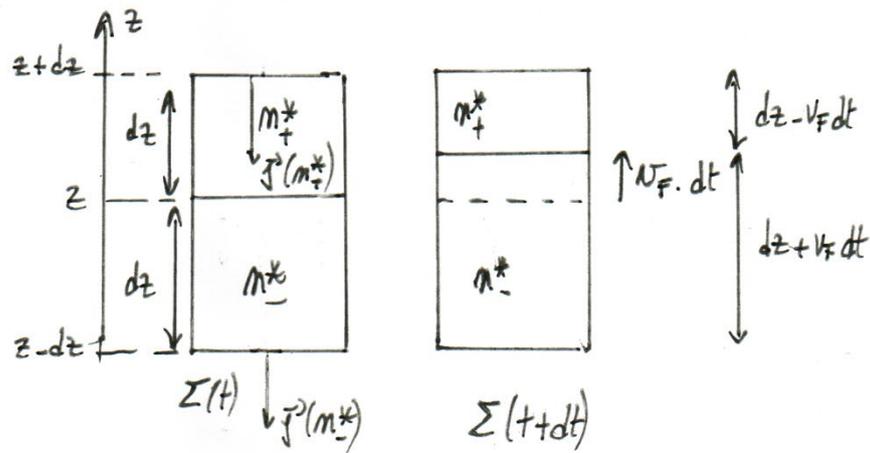
• la pente de \ln est égale à : $\text{pente} = \frac{f(y)}{y} = (1-y)^{5,1}$
 $\Leftrightarrow \underline{\text{pente} = \frac{v_0}{v_0}}$

III.B.3.a) Par la sédimentation, il y a accumulation de particules au fond du récipient, et il y a un défaut à proximité de la surface. On peut donc en déduire :

- * $m^* = 0$ dans la zone (1) ||
- * $m^* = m_0^*$ — " (2) ||
- * $m^* = 0,8/V$ — " (3) ||

En effet le flux de particules devient nul à la concentration $\alpha = 0,8 \Rightarrow m^* = 0,8/V$

III.B.3.b) Représentons l'interface à t et à $t+dt$:



Paire de particules sur le volume de hauteur $2dz$:

$$N(t) = (m_+^* + m_-^*) dS dz$$

$$N(t+dt) = \left[m_+^* (dz - v_F dt) + m_-^* (dz + v_F dt) \right] dS$$

$$\text{D'où } dN = v_F dt [m_-^* - m_+^*] dS$$

$$\text{Or } dN = [\Phi_{entrant}(z+dz) - \Phi_{sortant}(z)] dt$$

$$= [j_+ S - j_- S] dt$$

$$= [j_+ - j_-] S dt$$

$$\text{D'où } v_F dt [m_-^* - m_+^*] dS = [j_+ - j_-] S dt$$

$$\Rightarrow \vec{v}_F = \frac{j(m_+^*) - j(m_-^*)}{m_-^* - m_+^*} \vec{u}_z$$

$$\Rightarrow \vec{v}_F = - \frac{j(m_+^*) - j(m_-^*)}{m_+^* - m_-^*} \vec{u}_z$$

III.b.3.c) D'après la question précédente: $\vec{N}_{12} = -N_{12} \vec{u}_z$
 avec $N_{12} = - \frac{j(m_2^*) - j(m_1^*)}{m_1^* - m_2^*}$

Or $m_1^* = 0$ et $j(m_1^*) = 0$ car la zone 1 est vide de particules.

. Dans la zone 2, $m_2^* = \alpha/V$ et $j(m_2^*) = -N_0 m_2^* (1-\alpha)^n$
 $\Rightarrow N_{12} = \frac{-N_0 m_2^* (1-\alpha)^n}{-m_2^*}$

$\Rightarrow \vec{N}_{12} = -N_0 (1-\alpha)^n \vec{u}_z$

Si $\alpha = 0,1$ d'après la figure 10 on a $f(\alpha) = 0,058$ d'où

$\vec{N}_{12} = -0,058 N_0 \vec{u}_z$

III.b.3.d) De même: $N_{23} = +N_{23} \vec{u}_z$ avec $N_{23} = - \frac{j(m_2^*) - j(m_3^*)}{m_2^* - m_3^*}$

or $j(m_3^*) = 0$ et $m_3^* = 0,8/V$ d'où: $N_{23} = - \frac{(1-\alpha)^n (-N_0) m_2^*}{(\alpha - 0,8)/V}$

$\Rightarrow N_{23} = + \frac{0,058 N_0 \times 0,1}{0,7}$

$\Rightarrow \vec{N}_{23} = +0,083 N_0 \vec{u}_z$

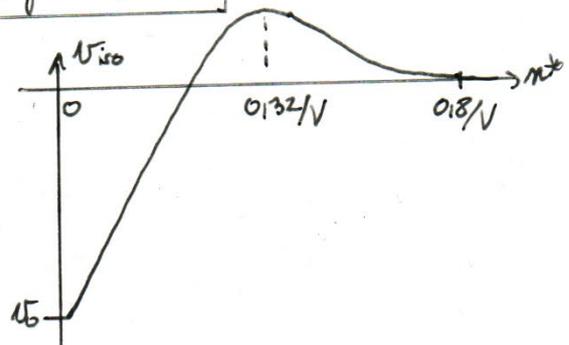
III.b.4.a) On a vu que $\vec{v}_F = - \frac{j(m_+^*) - j(m_-^*)}{m_+^* - m_-^*}$

Si on passe à la limite: $\vec{v}_{iso} = - \frac{\partial j}{\partial m^*} \vec{u}_z$

Or $j = +N_0 m^* (1-m^*V)^n = + \frac{N_0}{V} \cdot m^* V (1-m^*V)^n = + \frac{N_0}{V} f(m^*V)$

$\Rightarrow \vec{v}_{iso} = -N_0 f'(m^*V) \vec{u}_z$

D'où l'allure d'après la figure 10:



III.B.4.b) Considérons deux cas :

* Si $z(A) > z(B)$ avec $m^*(A) < m^*(B) < 0,32/V$.

alors $N_{iso}(A) < N_{iso}(B)$ ce qui veut dire que la surface A se propage plus rapidement que la surface B. Ces deux surfaces sont amenées à fusionner pour former un front. Par conséquent toutes surfaces séparant des concentrations plus petites que $0,32/V$ vont se rattraper pour former un front séparant deux zones :

- une de concentration nulle
- une de concentration $0,32/V$.

* Si $z(A') > z(B')$ avec $m^*(B') > m^*(A') > 0,32/V$.

alors $N_{iso}(A') > N_{iso}(B')$ ce qui veut dire qu'au fond du récipient, plus la concentration d'une zone est différente de la concentration maximale $0,8/V$, plus cette zone s'éloigne du fond ce qui crée une zone homogène autour de $0,8/V$.

