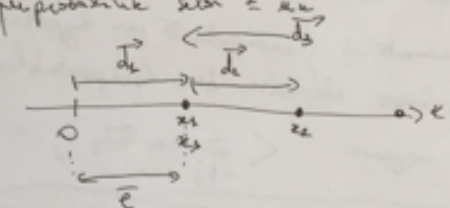


Exercice 5 - Evaluation de coefficients de diffusion - aspect microscopique via marche au hasard

Marche au hasard à 1D

5. Pas de longueur \bar{l} pour une particule le long de x avec équiprobabilité selon $\pm \vec{u}$

Ex: 

Au bout de N sauts, la position finale \vec{r}_N est telle que :

$$\vec{r}_N = \vec{d}_1 + \vec{d}_2 + \vec{d}_3 + \dots + \vec{d}_N \quad \text{avec } \vec{d}_i = \epsilon_i \bar{l} \vec{u}$$

$$x_N \vec{u} = \sum_{i=1}^N \vec{d}_i \quad \text{et } \epsilon_i = \pm 1$$

$$x_N \vec{u} = \sum_{i=1}^N (\epsilon_i \bar{l} \vec{u}) = \bar{l} \vec{u} \times \left(\sum_{i=1}^N \epsilon_i \right) \quad \text{et } \epsilon_i^2 = 1$$

donc $x_N = \bar{l} \times \left(\sum_{i=1}^N \epsilon_i \right)$

$\langle x_N \rangle_N = \bar{l} \times \langle \left(\sum_{i=1}^N \epsilon_i \right) \rangle_N$ pour N suffisamment grand car autant de chance d'avoir +1 ou -1

Rq: A 3D $\rightarrow \vec{r}_N = \sum_{i=1}^N \vec{d}_i \rightarrow \langle \vec{r}_N \rangle_N = \vec{0}$ et $\langle r_N^2 \rangle_N = 0$

longueur du saut \bar{l} avec redistribution aléatoire des directions à chaque saut (isotropie)

$$r_N^2 = \vec{r}_N \cdot \vec{r}_N = \underbrace{d_1^2 + d_2^2 + \dots + d_N^2}_{\sum_{i,j} d_i d_j} + \sum_{i,j} d_i d_j$$

→ distance quadratique moyenne $\langle r_N^2 \rangle_N = \bar{l}^2 \times N$

car $\bar{l}^2 \times \sum_{i,j} \epsilon_i \epsilon_j = 0$ car les ϵ_i sont aléatoires à $\bar{l}^2 \times \sum_{i,j} \epsilon_i \epsilon_j \rightarrow 0$ pour N suffisamment grand

Rq: à 3D $\rightarrow r_N^2 = d_1^2 + d_2^2 + \dots + d_N^2 + \sum_{i,j} d_i d_j$

$$= N \bar{l}^2 + \bar{l}^2 \sum_{i,j} \cos \theta_{ij}$$

car tous les déplacements ont la longueur \bar{l} avec θ_{ij} l'angle entre d_i et d_j 2 déplacements \neq (indépendants par hypothèse). θ_{ij} prend des valeurs aléatoires donc équiprobables sur $[0; \pi]$ et en moyenne: $\langle \sum_{i,j} \cos \theta_{ij} \rangle_N = 0$

La distance moyenne parcourue est $L = \sqrt{\langle r_N^2 \rangle_N} = \bar{l} \sqrt{N}$ et non pas 0!!!

2. Soit τ le temps moyen entre 2 sauts (\Rightarrow temps moyen entre deux collisions dans le modèle du gaz)

$t = N \tau$ - temps pour parcourir $L \rightarrow$ effectuer N déplacements

mais pour $N \gg 1$ (suffisamment grand) à comparer $L \approx \sqrt{t} \rightarrow$ cf. cours!

3. Rappel: cours \rightarrow équation de diff. $\rightarrow L = \sqrt{D t}$

donc $D = \frac{\bar{l}^2}{\tau}$

4. Rappel: $v_g \approx \frac{\bar{l}}{\tau} \rightarrow \tau = \frac{\bar{l}}{v_g} \rightarrow D = \bar{l} v_g$

avec $v_g = 450 \text{ m.s}^{-1} \rightarrow D_{\text{oxy}} \approx 4 \times 10^{-5} \text{ m}^2 \cdot \text{s}^{-1}$ ordre de grandeur intéressant

$D_{\text{liquide}} \approx 4 \times 10^{-9} \text{ m}^2 \cdot \text{s}^{-1}$

5. Comparaison Einstein: $D_{\text{oxy}} = 1 \times 10^{-7} \text{ m}^2 \cdot \text{s}^{-1}$ mobile

$D_{\text{oxy}} \text{ liquide} = 2 \times 10^{-9} \text{ m}^2 \cdot \text{s}^{-1}$ aux structures sphériques + ordre en une molécule.

Exercice 6 - Diffusion + convection de polluants dans l'air

a)

$$\vec{j} = j_x(\eta, t) \vec{u}_x + j_y(\eta, t) \vec{u}_y + j_z(\eta, t) \vec{u}_z$$

Loi de Fick.

$$\vec{j} = -D \text{grad } c = -D \left(\frac{\partial c}{\partial x} \vec{u}_x + \frac{\partial c}{\partial y} \vec{u}_y + \frac{\partial c}{\partial z} \vec{u}_z \right)$$

Bilan de masse : bilan dans le volume dV par variation de $c(\eta, t)$ en l'absence de convection

$$\delta^2 m = m(t+dt) - m(t) = [c(\eta, t+dt) - c(\eta, t)] dV = \frac{\partial c}{\partial t} dt dV$$

o bilan par variation avec flux :

$$\delta^2 m = \delta^2 m_x + \delta^2 m_y + \delta^2 m_z \rightarrow \text{on décompose les variations sur chaque axe.}$$

$$\delta^2 m_x = \left[\delta \phi_x(x) - \delta \phi_x(x+dx) \right] dt = - \frac{\delta(\delta \phi)}{\delta x} dx dt$$

avec $\delta \phi_x = \vec{j} \cdot d\vec{S}_x = j_x dS_x = j_x dy dz$

$$\delta^2 m_x = - \frac{\partial j_x}{\partial x} dy dz dx dt = - \frac{\partial j_x}{\partial x} dV dt$$

de m² raisonnablement sur y et z conduit à

$$\delta^2 m = - \left(\frac{\partial j_x}{\partial x} + \frac{\partial j_y}{\partial y} + \frac{\partial j_z}{\partial z} \right) dV dt = - \text{div } \vec{j} dV dt$$

donc $\left[\text{div } \vec{j} + \frac{\partial c}{\partial t} = 0 \right] \rightarrow$ équation de continuité de la masse

Avec la loi de Fick $\vec{j} = -D \text{grad } c$ et $\text{div grad } c = \Delta$

$$\hookrightarrow \left[\frac{\partial c}{\partial t} - D \Delta c = 0 \right]$$

b) Près du sol le vent vertical est affecté \rightarrow en effet sa composante \perp au sol v_z doit s'annuler au contact du sol

$\downarrow v_z = 0$ sur le sol, alors que les composantes parallèles ont une contrainte moins forte.

c) En présence de diffusion turbulente D_x, D_y, D_z dépendent du point et de la direction

$$\vec{j}_{\text{turbulent}} = -D_x \frac{\partial c}{\partial x} - D_y \frac{\partial c}{\partial y} - D_z \frac{\partial c}{\partial z}$$

$D \neq$ selon la direction (milieu inhomogène par turbulence)

Le vent de vecteur vitesse $U \vec{u}_x$ provoque un vent de convection \rightarrow déplacement global du support.

Ce courant est à l'origine d'un flux de particules et donc de masse

Évaluons $\vec{j}_{\text{convection}}$ selon \vec{u}_x : $\vec{j}_{\text{convection}} = j_x \vec{u}_x$

et son flux selon x (seulement) :

des particules qui traversent $d\vec{S}_x$ par dt

Sont contenus dans le volume $dV = U dt dy dz$, elle transporte une masse :

$$\delta m_x = c \times dV = c U dt dy dz$$

soit un flux $\delta \phi_x = \frac{\delta m_x}{dt}$ élémentaire

$$\delta \phi_x = c U dy dz = j_x dS_x = j_x dy dz$$

donc $j_x = c U$

on obtient donc dans le bilan global :

$$\frac{\partial c}{\partial t} = - \frac{\partial (cU + D_x \frac{\partial c}{\partial x})}{\partial x} + \frac{\partial (-D_y \frac{\partial c}{\partial y})}{\partial y} - \frac{\partial (-D_z \frac{\partial c}{\partial z})}{\partial z}$$

$$\left[\frac{\partial c}{\partial t} + U \frac{\partial c}{\partial x} = \frac{\partial}{\partial y} \left(D_y \frac{\partial c}{\partial y} \right) + \frac{\partial}{\partial z} \left(D_z \frac{\partial c}{\partial z} \right) \right]$$

Ici on a négligé le flux de diffusion turbulent par rapport au flux convectif: $\frac{D_y \frac{\partial c}{\partial y}}{|cU|} \approx \frac{D_y c}{Ux} = \frac{D_y}{Ux} \ll 1$

$$d) c(x, y, z) = \frac{q_m}{2\pi \sqrt{D_y D_z} x} e^{\left(-\frac{y^2 U}{4 D_y x} - \frac{(z-H_{eff})^2 U}{4 D_z x} \right)}$$

Concentration au sol $\rightarrow z = 0$ et dans l'axe du panache $y = 0$

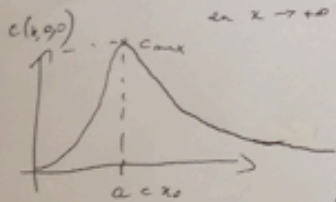
$$c(x, 0, 0) = \frac{q_m}{2\pi \sqrt{D_y D_z} x} e^{\left(-\frac{H_{eff}^2 U}{4 D_z x} \right)}$$

Etudier cette fonction revient à étudier $f(x) = \frac{e^{-ax}}{x}$

$$f'(x) = e^{-ax} \times \left(-\frac{1}{x^2} + \frac{1}{x} \left(\frac{e^{-ax}}{x} \right) \right) = \frac{e^{-ax}}{x^2} (a - x)$$

$f' \rightarrow a - \max$
 \downarrow
 en $x=0 \rightarrow \lim_{x \rightarrow 0} \frac{e^{-ax}}{x} \rightarrow 0$ (exp. dominante)

en $x \rightarrow +\infty \rightarrow \lim_{x \rightarrow +\infty} \frac{e^{-ax}}{x} \sim \frac{1}{x} \rightarrow 0$



$$a = a = \frac{H_{eff}^2 U}{4 D_z}$$

$$c_0 = c_{max} = 3,3 \cdot 10^{-5} \text{ g} \cdot \text{m}^{-3}$$

$$\text{car) } \frac{D_y}{Ux} = \frac{D_y}{3,3 \cdot 10^3} \ll 1 \text{ (si } D_x, D_y, D_z \approx \text{égaux)}$$

c) La valeur est donc déposée au sol.

f) Pour \downarrow la concentration au sol:

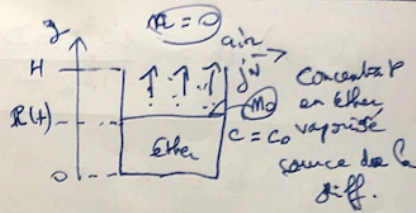
\rightarrow augmente $H_{eff} \rightarrow$ vitesse d'éjection du polluant ou hauteur de la cheminée

$\rightarrow \downarrow q_m \rightarrow$ le débit de rejets polluants (bien sûr)

\rightarrow augmente $U \rightarrow$ dispersion par le vent.

Evaporation de l'Éther

$H = 8 \text{ cm}$
initialisant $h_0 = 5 \text{ cm}$



Hypothèse : $P(\text{Éther}) = 0$ pour $z > H$
 $P(\text{Éther}) = P_s(\text{Éther})$ pour $z = h$
 $= 0,58 \text{ bar}$
 ceci fixe les condit^{ns} aux limites pour le gradient de concentration en Éther

a) on se place dans l'AXIS : $\text{vaporisé dans la zone } h \leq z \leq H$

$$\text{div } \vec{j}_N + \frac{\partial n}{\partial t} = 0 \rightarrow \text{div } \vec{j}_N = 0 \quad (\rightarrow \text{flux conservatif})$$

avec $\vec{j}_N = -D \text{ grad } n \rightarrow \Delta n = 0$ condit^{ns} aux limites :

avec $n = n(z) \rightarrow \frac{d^2 n}{dz^2} = 0 \rightarrow n = Az + B$
 $n(z=0) = n_0$
 $n(z=H) = 0$

donc $n = \frac{n_0}{H-h} (z-H)$ avec $n_0 = x_{\text{Éther}} \times n_{\text{air}} = 0,58$
 Rappel: gp \Rightarrow $\frac{P_s}{RT} = 0,58$ gp de la condit^{ns} (T, P)

or $P = NRT \Rightarrow \frac{N}{V} = \frac{P}{RT} = n$ densité en particules
 $\Rightarrow M_0 = \frac{M \cdot P_s}{RT} = \frac{M \cdot P_s}{k_B T}$

b) $\phi(z=h) = \int_S \vec{j}_N \cdot \vec{ds} = \frac{+ D n_0 S}{H-h} \rightarrow \text{flux } > 0$
 (saturé de la part d'Éther.)
 $\vec{j}_N = -D \frac{dn}{dx}$

c) le volume d'Éther varie & conc^{ns} par diffusion dans l'air
 $dN(\text{Éther}) = -\phi(z=h) dt = -\frac{D S n_0}{H-h} dt \rightarrow dV = V_{\text{occup}} dN(\text{Éther})$
 et $dV = dh \times S = \frac{10^3 M}{\rho V_A} \times -\left(\frac{D S n_0}{H-h}\right) dt = \frac{10^3 M}{\rho V_A} \rightarrow \text{en g. mol}^{-1}$
 $(h-H) dh = \frac{10^3 M}{\rho V_A} \times D S \times \frac{M P_s}{RT} dt$

$$(h-H) dh = \frac{10^3 M S D P_s}{RT} dt \quad \left| \begin{array}{l} \text{rapd } \frac{dh}{dt} \times h \text{ grande vitesse} \\ \text{d'Évaport au début} \\ \text{peu à peu faible qd } h \rightarrow 0 \end{array} \right.$$

$(h-H) dh = K dt$ avec $K = \frac{10^3 M S D P_s}{RT}$
 $\int_{h_0}^h (h'-H) dh' = \int_{t=0}^t K dt'$
 $h(t=0) = h_0 \quad t=0$

$$\left[\frac{h'^2}{2} - H h' \right]_{h_0}^h \Rightarrow \left[\frac{h^2}{2} - H h - \frac{h_0^2}{2} + H h_0 \right] = K t$$

d) Pour l'évaporat totale :

$$\int_{h_0}^0 (h'-H) dh' = \int_{t=0}^{t=\tau} K dt' \rightarrow \left[\frac{h'^2}{2} - H h' \right]_{h_0}^0 = K \tau$$

$$\tau = \frac{1}{K} \left(-\frac{h_0^2}{2} + H h_0 \right)$$

$$\tau = \frac{h_0}{K} \left(H - \frac{h_0}{2} \right)$$

Autre méthode : analyse au ordre de gd. de l'éq. diff.

$|(h-H) dh| \propto (h_0 - H) \Delta h \approx K \Delta t$
 $(h_0 - H) x - h_0 \approx K \tau$
 $\tau \approx \frac{h_0}{K} (H - \frac{h_0}{2}) \rightarrow$ m^{me} résultat!
 distance typique h petit que le niveau h_0 passe de $h_0 \rightarrow 0$
 \hookrightarrow on prend $h_0/2$ (moyenne)
 (elle adapte la prof^l de $n(z)$ tj^s linéaire)
 c) Mais si $\tau \ll \tau_{\text{diff}}$! la diffusion s'adapte immédiatement à la variat de niveau $h(t)$: avec $\tau_{\text{diff}} = \frac{L^2}{D}$ ici L typique = $|H - h_0| \approx \frac{H}{2}$
 donc $\tau \approx 18 \text{ h} \ll \tau_{\text{diff}} \approx 1 \text{ min}$