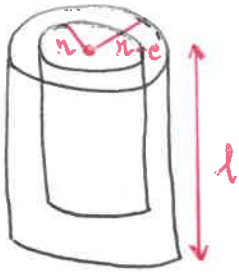


T.D.9: Exercice 1:

On assimile le dauphin à une colonne cylindrique de rayon intérieur r et de rayon extérieur $r+e$



On pose:

$$r = 40 \text{ cm}$$

$$T_{\text{ext}} = T_{\text{océan}} = 13^\circ \text{C}$$

On suppose que le dauphin est un système en régime stationnaire:

Ainsi, on peut exprimer sa résistance thermique R_{th} :

$$R_{th} = \frac{1}{\lambda 2\pi h} \ln\left(\frac{r+e}{r}\right) = \frac{T_{\text{int}} - T_{\text{ext}}}{P_{th}}$$

→ ceci n'est pas une capacité exigible, il faut le montrer.

$$\Leftrightarrow \frac{\lambda 2\pi h (T_{\text{int}} - T_{\text{ext}})}{P_{th}} = \ln\left(\frac{r+e}{r}\right)$$

$$\Leftrightarrow \exp\left(\frac{\lambda 2\pi h (T_{\text{int}} - T_{\text{ext}})}{P_{th}}\right) = \frac{r+e}{r}$$

$$\Leftrightarrow r \exp\left(\frac{\lambda 2\pi h (T_{\text{int}} - T_{\text{ext}})}{P_{th}}\right) = r+e$$

$$\text{Or, } P_{th} = \frac{Q}{\Delta t} = \frac{20000000}{86400} \text{ J/s} = 5000 \text{ kcal apportés par les 5 kg de poisson mangés.}$$

$$\text{D'où } e = 40 \times 10^{-2} \exp\left(\frac{0,2 \times 2\pi \times 3 (36 - 13)}{231,5}\right) - 40 \times 10^{-2} \approx 18,2 \text{ cm}$$

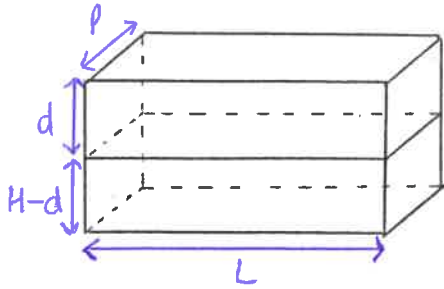
→ Validation? valeur possible

B

TD9 Exo II:

Bon travail.

BLONDEL Agathe
BRECHBIEHL Emma
LARGEAU Garance



où $H = 1,5 \text{ m}$
 $L = 4,0 \text{ m}$
 $p = 1,75 \text{ m}$
 $d = 0,50 \text{ m}$

1) Loi de Fourier : $\vec{j}_q = -\lambda \vec{\text{grad}}(T)$ où $\vec{\text{grad}} T = \frac{\partial T}{\partial z}$ et $\vec{j}_q$: vecteur densité de flux thermique
donc $\lambda = \frac{[\text{W.m}^{-2}]}{[\text{K.m}^{-1}]} = [\text{W.K}^{-1}.\text{m}^{-1}]$! hom vect.

2) En régime stationnaire : $P_{th} = \text{constante} = j_q S$

donc $j_q = \text{cte} = -\lambda \frac{\partial T}{\partial z}$ respectez les notations de l'énoncé

donc $P_{th} = -\lambda \frac{\partial T}{\partial z} S = \text{cte} \Rightarrow \frac{\partial T}{\partial z} = \frac{dT}{dz} = \text{cte}$

De plus, $P_{th} = \frac{T_{ext} - T_{int}}{R_{th}}$ donc $\frac{\Delta T}{R_{th}} = -\lambda \frac{\partial T}{\partial z} S = P_{th} \left\{ \frac{dT}{dz} = \frac{T_{int} - T_{ext}}{e} \right.$

un peu rapide non! donc $R_{th} = \frac{e}{\lambda S}$ où e : épaisseur

3) * Association en série lorsque les résistances sont traversées par la même puissance : cas de la superposition de matériaux

$\Rightarrow R_{eq} = \sum R_i$

* Association en parallèle lorsque les résistances sont soumises à la même différence de température : cas des murs et vitres d'une maison

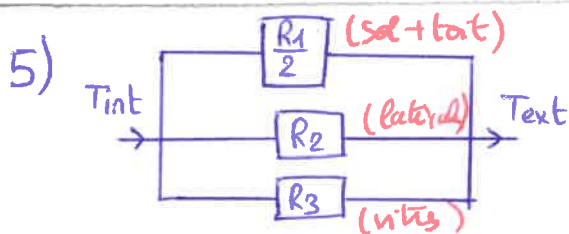
$\Rightarrow \frac{1}{R_{eq}} = \sum \frac{1}{R_i}$

4) a) $R_1 = \frac{e_1}{\lambda_1 S_1}$ avec $S_1 = p \times L$
↳ toit ; sol

et $R_{sol+toit} = \frac{1}{\frac{1}{R_1} + \frac{1}{R_1}} = \frac{R_1}{2}$

b) $R_2 = \frac{e_1}{\lambda_1 S_2}$ avec $S_2 = (H-d)(2L+2p)$
↳ parties latérales

c) $R_3 = \frac{e_2}{\lambda_2 S_3}$ avec $S_3 = d(2L+2p)$
↳ toutes les vitres B



Les résistances sont en parallèles:

$$R_v = \frac{1}{\frac{2}{R_1} + \frac{1}{R_2} + \frac{1}{R_3}}$$

$$6) \bullet R_1 = \frac{e_1}{\lambda_1 S_1} = \frac{10 \times 10^{-2}}{0,10 \times (4,0 \times 1,75)} = 0,14 \text{ K.W}^{-1}$$

$$\bullet R_2 = \frac{e_1}{\lambda_1 S_2} = \frac{10 \times 10^{-2}}{0,10 \times ((1,5 - 0,50)(2 \times 4 + 2 \times 1,75))} = 8,7 \times 10^{-2} \text{ K.W}^{-1}$$

$$\bullet R_3 = \frac{e_2}{\lambda_2 S_3} = \frac{2,0 \times 10^{-3}}{1,2 \times (0,50(2(4 + 1,75)))} = 2,90 \times 10^{-4} \text{ K.W}^{-1}$$

Donc $R_v = \frac{1}{\frac{2}{0,14} + \frac{1}{8,7 \times 10^{-2}} + \frac{1}{2,90 \times 10^{-4}}} = 2,88 \times 10^{-4} \text{ K.W}^{-1}$

en régime stationnaire, $R_{th} = \frac{\Delta T}{P_{th}}$ et $R_3 \simeq R_v$ B

donc la puissance thermique totale perdue par la voiture est principalement due aux vitres. B

7) Il fallait tenir compte du phénomène conducto-convectif. ^{toutes les au niveau des surfaces. → intérieures et extérieures.}
Loi de Newton: $P_{fuite,cc} = h S \Delta T$ et $P_{fuite} = \frac{\Delta T}{R_{fuite}}$

donc $R_{fuite,cc} = \frac{1}{hS}$ est à ajouter en série cc où h : coef conducto-convectif



8) On maintient la température $T_C = T_{int} = 293 \text{ K}$. ^{Ben ajustant}
 $P_{sortant} = G(T_C - T_{ext})$ tel que on conserve l'énergie thermique.
 donc $np + P_1 = -G\Delta T \Rightarrow P_1 = -G\Delta T - np$ B
 en appliquant le 1^{er} principe à la voiture $\frac{dU}{dt} = 0 = np + P_1 - P_{sortant}$

g) Pour $n=4$ en été: $P_1 = -150 \times (303 - 293) - 4 \times 75 = -1800 \text{ W}$ OK car climatisation
 Pour $n=4$ en hiver: $P_1 = -150 \times (263 - 293) - 4 \times 75 = 4200 \text{ W}$ OK car chauffage

Pas de conditionnement lorsque $P_1 = 0$: $-G(T_{ext} - T_{int}) - np = 0 \Leftrightarrow T_{ext} = -\frac{np}{G} + T_{int} = 291 \text{ K} = 18^\circ \text{C}$
 C'est à dire une température extérieure $T_{ext} = 18^\circ \text{C}$ B $\Delta T = 2^\circ \text{C}$

① Bilan énergétique : | conduction thermique
| pertes thermiques par rayonnement et convection.

1^{er} principe } $\rightarrow$ pas de flux sans une définition
EXPLICITE du système $\Rightarrow$ SCHEMA INDISPENSABLE

$$du = \delta Q(n) - \delta Q(n+dn) - \delta Q_{\text{pertes}}$$

$$= \delta Q(n) - \delta Q(n+dn) - dP dt$$

$$= dt S (j_\varphi(n,t) - j_\varphi(n+dn,t) - k\theta(n,t) ds dt)$$

Or $j_\varphi(n+dn,t) = j_\varphi(n,t) + \frac{\delta j_\varphi(n,t)}{\delta n} dn$
 $\uparrow$ grandeur à identifier

d'où $du = -dt S \frac{\delta j_\varphi}{\delta n} dn - k\theta(n,t) ds dt$

Or $du = dm \cdot c \left(\frac{\partial T}{\partial t} \right) dt$

$$= d\tau \rho c \left(\frac{\partial T}{\partial t} \right) dt$$

$$= \pi dn R^2 \rho c \left(\frac{\partial T}{\partial t} \right) dt$$

où $d\tau$ = volume
cylindrique
élémentaire

d'où

$$-dt S \frac{\delta j_\varphi}{\delta n} dn - k\theta(n,t) ds dt = \pi dn R^2 \rho c \left(\frac{\partial T}{\partial t} \right) dt$$

OR, S = surface du cylindre = πR^2 ✓
 ds = surface latérale = $2\pi R dn$ ✓

d'où :

$$-dt \pi R^2 \frac{\delta j_\varphi}{\delta n} dn - k\theta(n,t) 2\pi R dn dt = \pi dn R^2 \rho c \left(\frac{\partial T}{\partial t} \right) dt$$

à adonc: avec la loi de fourier,

$$R P C \frac{\partial T}{\partial t} = R L \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} - 2k \Theta(x, t)$$

$$\text{or } \left\{ \begin{array}{l} \dot{\Theta}(x, t) = \frac{\partial T}{\partial t} \\ \ddot{\Theta}(x, t) = \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \end{array} \right.$$

*Vous ne pouvez pas écrire cela
 $\dot{\Theta}$ est réservé à 1 dérivée
temporelle, pas spatiale.*

*conserver les mêmes variables
dans l'équ. diff.*

$$\text{d'où: } R P C \frac{\partial \Theta}{\partial t} = R L \frac{\partial^2 \Theta}{\partial x^2} - 2k \Theta(x, t)$$

② à régime stationnaire $\frac{d\Theta}{dt} = 0$
car Θ ne dépend du temps

$$\text{d'où } 0 = R L \ddot{\Theta}(x) - 2k \Theta(x)$$

$$\Leftrightarrow \ddot{\Theta}(x) - \frac{2k}{RL} \Theta(x) = 0$$

$$\text{③ } \Theta(x) = \Theta_0 e^{-x/\delta}$$

$$\dot{\Theta}(x) = -\frac{\Theta_0}{\delta} e^{-x/\delta}$$

$$\ddot{\Theta}(x) = \frac{\Theta_0}{\delta^2} e^{-x/\delta}$$

à remplacer: *oui, c'est une méthode*

$$\frac{\Theta_0}{\delta^2} e^{-x/\delta} - \frac{2k}{RL} \Theta_0 e^{-x/\delta} = 0 \quad (*)$$

donc $(*) = 0 \Leftrightarrow \begin{cases} \theta_0 e^{-n/\delta} = 0 \\ \frac{1}{\delta^2} - \frac{2k}{RL} = 0 \end{cases}$

$\Leftrightarrow \begin{cases} \theta_0 e^{-n/\delta} = 0 \\ \delta = \sqrt{\frac{RL}{2k}} \end{cases}$

autre méthode :

on a $\frac{\partial^2 \theta}{\partial n^2} - \frac{2k}{RL} \theta = 0$ (EC): $X^2 - \frac{2k}{RL} = 0$

$\delta = \frac{RL}{2k} \Rightarrow$ donc $\begin{cases} r_1 = -\sqrt{\frac{2k}{RL}} \\ r_2 = \sqrt{\frac{2k}{RL}} \end{cases}$ ✓ direct!

IR multiple.

donc $\theta(n) = A e^{r_1 n} + B e^{r_2 n} \quad (A, B) \in \mathbb{R}$

on $\lim_{n \rightarrow \infty} \theta(n) = T_a - T_a = 0$

donc $B = 0$

d'où $\theta(n) = A e^{-\sqrt{\frac{2k}{RL}} n}$

de plus $\theta(0) = \theta_0 = A$

donc $\theta(n) = \theta_0 e^{-n/\delta}$

avec $\delta = \sqrt{\frac{RL}{2k}}$

④ la paraffine fond à la même température
 donc $\theta(n_1) = \theta(n_2)$ ✓

$$e) \cancel{\infty} e^{-n_1 / \sqrt{\frac{Rl_1}{2k}}} = \cancel{\infty} e^{-n_2 / \sqrt{\frac{Rl_2}{2k}}}$$

$$e) \frac{n_1}{\sqrt{\frac{Rl_1}{2k}}} = \frac{n_2}{\sqrt{\frac{Rl_2}{2k}}}$$

$$e) \sqrt{Rl_2} = \frac{\sqrt{Rl_1} n_2}{n_1}$$

$$e) l_2 = \frac{l_1 n_2^2}{n_1^2} = 66 \text{ W} \cdot \text{m}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$$

$$= 390 \times \left(\frac{6,4}{15,6} \right)^2 \quad \underline{B}$$

↑
 expression numérique?

- * Nervi de redigiu suculs feutls simple.
- * exemple type de redaction TRÈS INSUFFISANTE pour 2 → question chimique.

Groupe 5

exercice 4

⚠ éviter! homogénéité vectorielle

1) loi de Fourier: $\vec{j}_Q = -\lambda \vec{\text{grad}}(T)$

$\vec{j}_Q$: vecteur de densité de flux thermique en $\text{W} \cdot \text{m}^{-2}$
 λ : coefficient de conduction thermique en $\text{W} \cdot \text{K}^{-1} \cdot \text{m}^{-1}$
 $\vec{\text{grad}}(T)$: gradient de température en $\text{K} \cdot \text{m}^{-1}$
 signification physique de cette loi?

2) D'après le 1^{er} principe:

$$du = \delta Q$$

$$\Leftrightarrow C dT = \delta Q$$

$$\Leftrightarrow m C dT = \delta Q_{\text{conduction thermique}} + \delta Q_{\text{jaule}}$$

"la chaleur s'écoule spontanément de la source chaude vers la source froide"
 ↳ appliqué à quel système?

SCHEMA INDISPENSABLE

Definir les VARIABLES

$$\Leftrightarrow \rho C S dx \left(\frac{dT}{dt} \right) = \delta Q(x) - \delta Q(x+dx) + P_{\text{jaule}} dt$$

$$\Leftrightarrow \rho C S dx \left(\frac{dT}{dt} \right) = - \frac{\partial j_Q(x)}{\partial x} S dx dt + R I^2 dt$$

$$= \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} S dx dt + R I^2 dt \text{ d'après la loi de Fourier.}$$

Où $R = \frac{dx}{S}$ { par analogie avec Rth ... }

On a alors

$$\rho C S dx \left(\frac{dT}{dt} \right) = \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} S dx dt + \frac{dx I^2}{S} dt$$

$$\boxed{\rho C \frac{dT}{dt} = \frac{I^2}{S^2} + \lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}}$$

3) En régime stationnaire, $T = T(x)$

Donc l'équation précédente devient: $\lambda \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} + \frac{I^2}{\sigma S^2} = 0$
 $\Leftrightarrow \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = -\frac{I^2}{\lambda \sigma S^2} \Leftrightarrow \frac{dT}{dx} = -\frac{I^2}{\lambda \sigma S^2} x + A$

Donc $\frac{dT}{dx} = -\frac{I^2}{\lambda \sigma S^2} x + A$

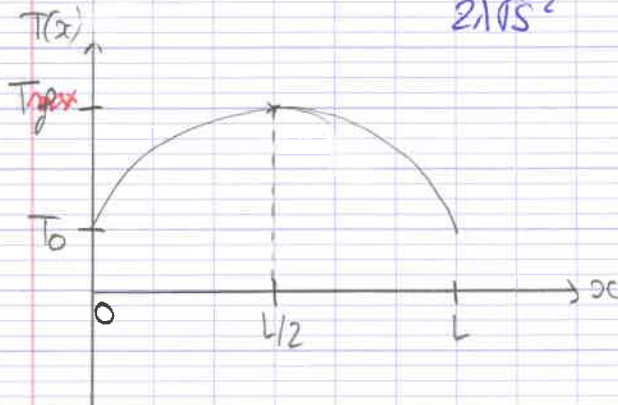
D'où $T(x) = -\frac{I^2}{2\lambda \sigma S^2} x^2 + Ax + B$

En $x=0$, $T(0) = T_0 = B$

En $x=L$, $T(L) = T_0 = -\frac{I^2}{2\lambda \sigma S^2} L^2 + AL + B$

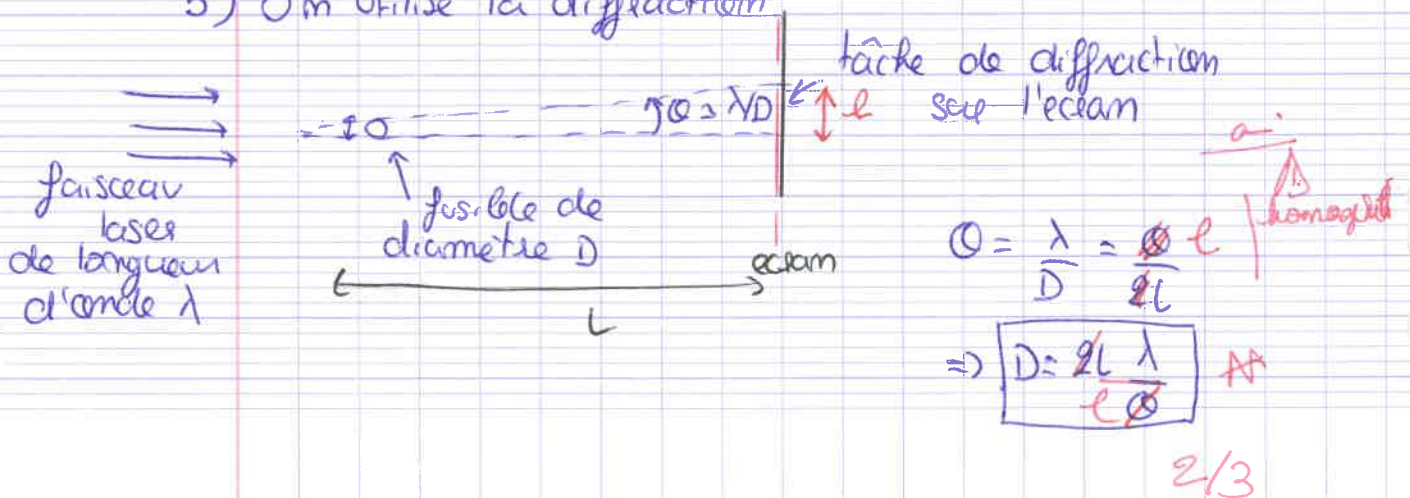
$\Leftrightarrow -\frac{I^2}{2\lambda \sigma S^2} L^2 + AL = 0 \Leftrightarrow A = \frac{I^2}{2\lambda \sigma S^2} L$

On a alors $T(x) = -\frac{I^2}{2\lambda \sigma S^2} x^2 + \frac{I^2}{2\lambda \sigma S^2} Lx + T_0$



4) L'endroit qui atteint T_f en 1^{er} est en $x_{fusion} = \frac{L}{2}$
 $= T_{max}$

5) On utilise la diffraction



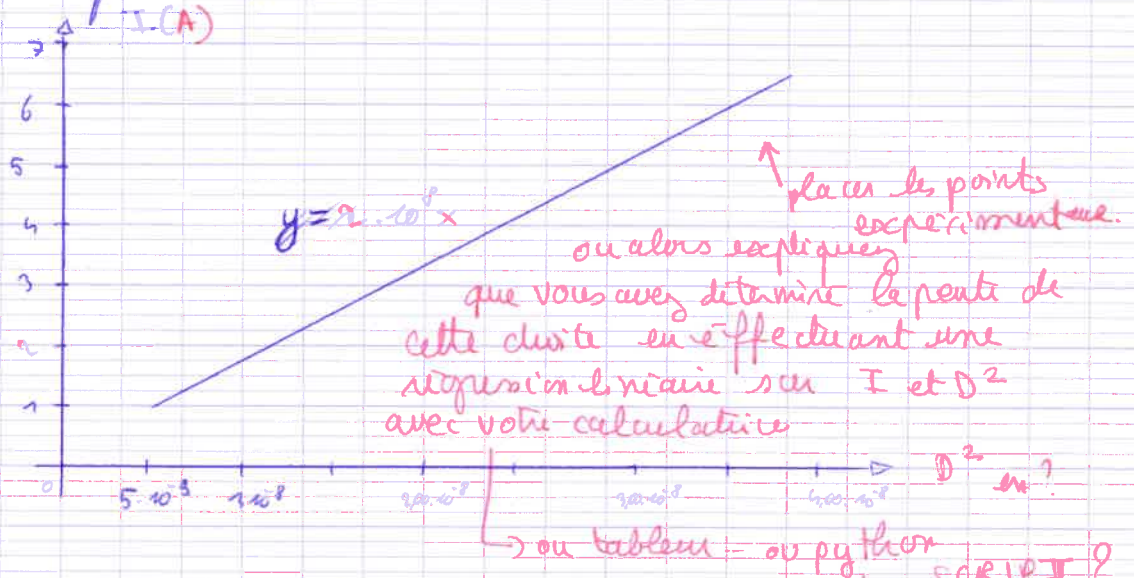
6) Pour $x = \frac{L}{2}$, $T(\frac{L}{2}) = T_f \} \rightarrow$ rupture du fusible.

$$\text{donc } T(\frac{L}{2}) = -\frac{I^2}{2\lambda\sigma S^2} \frac{L^2}{4} + \frac{I^2}{2\lambda\sigma S^2} \frac{L^2}{2} + T_0 = T_f$$

$$\Rightarrow I^2 = \frac{8\lambda\sigma}{L^2} (T_f - T_0) S^2 \quad \text{et } S = \frac{\pi}{4} D^2$$

$$\text{donc } I = \sqrt{\frac{8\lambda\sigma}{L^2} (T_f - T_0) \frac{\pi}{4} D^2}$$

I en fonction de D^2



$$\text{Ainsi } \sqrt{\frac{8\lambda\sigma}{L^2} (T_f - T_0)} \frac{\pi}{4} = 2.10^8 \text{ A.m}^{-2}$$

On cherche $\sqrt{\frac{8\lambda\sigma}{L^2} (T_f - T_0)} \frac{\pi}{4}$ pour chaque métaux

$$\text{donc, plomb : } 1,7.10^8 \text{ A.m}^{-2}$$

$$\text{argent : } 3,7.10^8 \text{ A.m}^{-2}$$

$$\text{aluminium : } 1,8.10^8 \text{ A.m}^{-2}$$

L'aluminium est le plus probable constituant parmi les trois car il se rapproche le plus de la valeur 2.10^8 A.m^{-2}

- la conduction thermique
- la convection
- le rayonnement.

identify the variables.

4.

$$T_{air} = T_A \leq T_{glace} = T_x(t) \leq T_{eau} = T_E \quad \text{B}$$

(OK you're ochima).

$$\Rightarrow dU = C dT_x$$

$$= C \cdot m \left(\frac{\partial T_x}{\partial t} \right) dt$$

$$\begin{aligned} \text{et } \delta Q &= S_Q(x) - S_Q(x+dx) = \int_C S \cdot dx \left(\frac{\partial T_x}{\partial T} \right) dt \\ &= j_Q(x) S dt - j_Q(x+dx) S dt \end{aligned}$$

* Also, $dU = \delta Q$

$$\Rightarrow \mu S dx c \left(\frac{\partial T_x}{\partial t} \right) dt = j_e(x) S dt - j_e(x+dx) S dt$$

$$\Leftrightarrow \mu dx \subset \left(\frac{\partial T_{\alpha}}{\partial t} \right) = j_{\alpha}(x) - \left(j_{\alpha}(x) + \frac{\partial j_{\alpha}}{\partial x} dx \right)$$

$$\Rightarrow \left(\frac{\partial \phi}{\partial x} \right) + \mu c \left(\frac{\partial T(x)}{\partial t} \right) = 0$$

5. En utilisant la loi de Fourier :

$$J_Q = -\lambda \left(\frac{\partial T_x}{\partial x} \right)$$

Ainsi l'équation de la diffusion thermique est :

$$\left(\frac{\partial T_{xc}}{\partial t}\right) = \underbrace{\frac{\lambda}{\mu c}}_0 \frac{\partial^2 T_{xc}}{\partial x^2}$$

6. En se plaçant dans le cadre de l'approximation quasi stationnaire cela implique que T est indépendant de t et $j\phi$ aussi.

pour $0 \leq x \leq L(t)$

$$du = 0, \left(\frac{\partial T}{\partial t}\right) = 0 \text{ donc } \frac{\partial^2 T_n}{\partial x^2} = 0 \Leftrightarrow \frac{d^2 T_n}{dx^2} = 0.$$

$$\text{on intègre } \frac{dT_n}{dx} = A$$

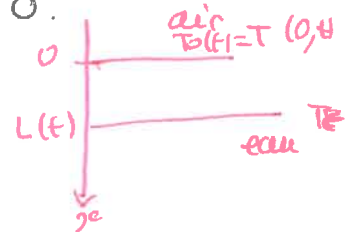
$$\text{on intègre de nouveau : } T_n(t) = T(x, t) = Ax + B$$

$$\text{à en } x=0, T(0, t) = T_0(t) = B, \rightarrow \text{c'est l'air d'après le schéma}$$

Refaites le schéma !

$$\text{et en } x = L(t): T(L(t)) = A L(t) + T_0(t) = T_E \Leftrightarrow A = \frac{(T_E - T_0(t))}{L(t)}$$

$$\text{Donc } T_n(t) = \frac{T_E - T_0(t)}{L(t)} x + T_0(t)$$



7. en $x=0$: $j\phi(x=0^-) = j\phi(x=0^+) \Leftrightarrow j\phi_{\text{air}} = j\phi_{\text{glace}}$

$$\Leftrightarrow -\lambda \times \left(\frac{\partial T_n}{\partial x}\right)_{(x=0^+)} = h(T_0(t) - T_A)$$

variation élémentaire " $\frac{dT_n}{dx} \rightarrow$ unidirectionnel du temps

$$\Rightarrow \left(\frac{dT}{dx}\right)_{\text{glace}} = A = \frac{T_E - T_0(t)}{L(t)}$$

$$\Rightarrow -\lambda dT_n = h(T_0(t) - T_A) dx$$

" $L(t)$

$$\Rightarrow -\lambda(T_0(t) - T_E) = h(T_0(t) - T_A)L(t)$$

$$\Rightarrow L(t) = \frac{\lambda(T_E - T_0(t))}{h(T_0(t) - T_A)}$$

indéfini

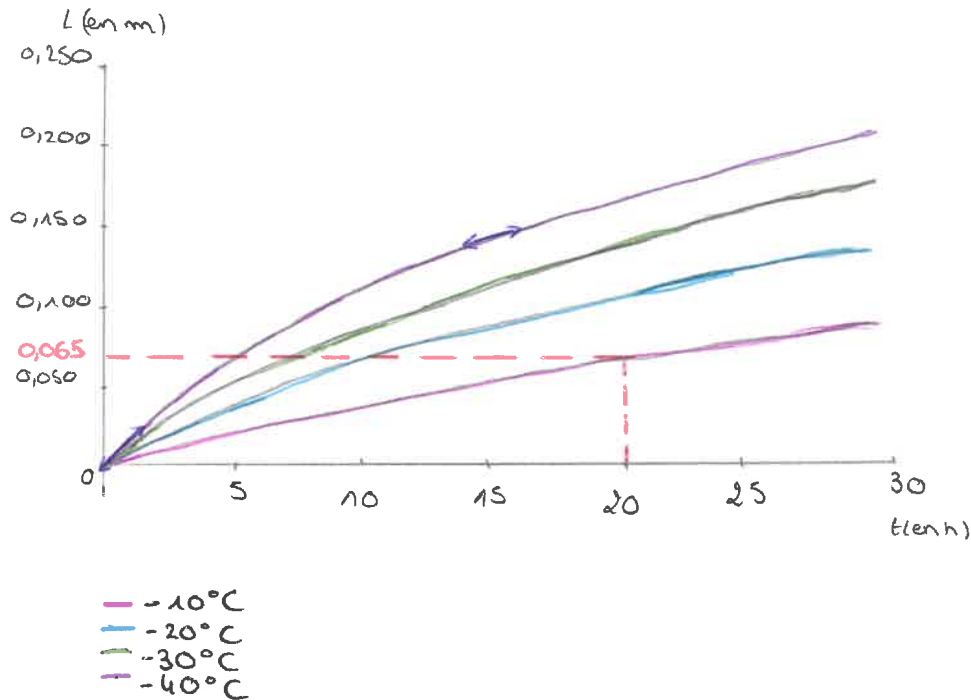
8. Dans notre cas, $T_A = -10^\circ\text{C}$. Sur la figure 8, on a au bout de 20 h, une épaisseur de glace de $\approx 0,065\text{m}$ soit 6,5 cm de glace. Or il faut une épaisseur de 20 cm minimum pour que les joueurs de hockey puissent y jouer. (voir ci dessous)
 $\rightarrow$ possible si $T_A = -40^\circ\text{C}$ au bout de 28 h !

9. La vitesse de formation de la glace semble plus rapide au début, aux premières heures (tangente plus redressée) et se stabilise peu à peu. De plus, plus la température T_A est basse, plus la vitesse de formation de la glace est élevée. (voir ci dessous)

10. La grandeur pas encore citée jusqu'à présent dont on a besoin pour résoudre numériquement le problème est λ qui est le coefficient de conductivité thermique. $[\lambda] = \text{W} \cdot \text{K}^{-1} \cdot \text{m}^{-1}$. On trouve cette unité grâce à la loi de Fourier: $\vec{j}_Q = -\lambda \vec{\text{grad}}(T)$

(lum vect)
 λ est déjà citée! $\rightarrow$ pour se former la glace doit changer d'état ce qui provoque le flux thermique eau $\rightarrow$ air

$\delta Q = -dm \ell_{\text{solidification}}$
 $= -\rho_{\text{gl}} S dx \ell_{\text{solidif.}}$
 $\rightarrow$ on a besoin de $\ell_{\text{fusion glace}}$.



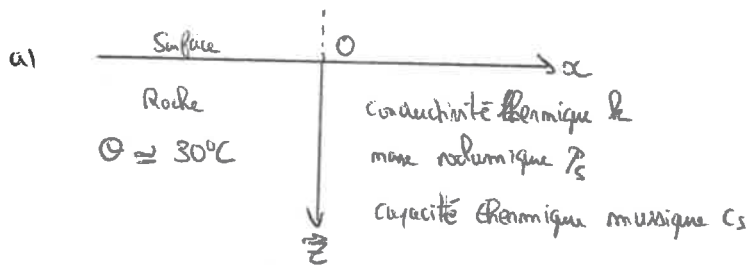
B

$\rightarrow P_{th} = j_Q \cdot S = -\lambda \left(\frac{T_E - T_0(t)}{L(t)} \right) S = \rho_{\text{gl}} S \underbrace{\frac{dx}{dt}}_{\substack{\text{vitesse de croissance} \\ \text{de la glace}}} \ell_{\text{fusion}}$

$\rightarrow \text{equa. diff.} \quad \frac{dx}{dt} = \frac{dL}{dt}$

Exercice n° VI

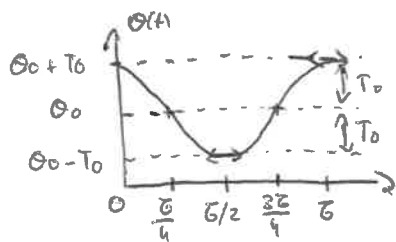
TD 9



La surface est soumise à la variation de température extérieure
 $T(z=0, t) = T_0 + T_a \cos(\omega t)$ avec $T_0 = 0^\circ\text{C}$

$T(z, t)$ est périodique grâce au cosinus compris entre $[-1; 1]$

d'où $T(z=0, t)_{\max} = T_0 + T_a$ et $T(z=0, t)_{\min} = T_0 - T_a$



donc T_0 est la température moyenne $= 0^\circ\text{C}$

On peut proposer une valeur de $T_a = 10^\circ\text{C}$

à 3000 m d'altitude (Porte de Nafus)

$T_{\max} = 10^\circ\text{C}$

$T_{\min} = -10^\circ\text{C}$

OK

b) $\vec{j}_Q$ est le vecteur densité de flux thermique

on définit également la puissance thermique $P_R = \iint_S \vec{j}_Q \cdot \vec{ds}$

on en condition unidirectionnelle axiale, $P_R = j_Q \cdot S$

$$\Leftrightarrow j_Q = \frac{P_R}{S} \quad \text{d'où } [j_Q] = \text{W} \cdot \text{m}^{-2}$$

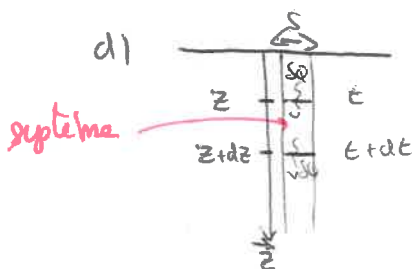
c) Loi de Fourier:

$$\vec{j}_Q = -k \vec{\text{grad}} T$$

loi linéaire $\Rightarrow \text{grad } T$ pas trop fort.

Cette loi est applicable lorsqu'il existe une différence de température conduisant à un gradient de température.

$$[k] = \frac{[j_Q]}{[\text{grad} T]} = \frac{\text{W} \cdot \text{m}^{-2}}{\text{K} \cdot \text{m}^{-1}} = \text{W} \cdot \text{K}^{-1} \cdot \text{m}^{-1}$$



$$\delta Q = \delta Q(z) - \delta Q(z+dz)$$

$$\text{on } \delta Q = P_R \cdot dt$$

$$\begin{aligned} \Rightarrow \delta Q &= j_Q(z) S \, dt - j_Q(z+dz) S \, dt \\ &= \left[j_Q(z) - \left(j_Q(z) + \frac{\partial j_Q}{\partial z} dz \right) \right] S \, dt \end{aligned}$$

$$\Rightarrow \delta Q = - \frac{\partial j_Q}{\partial z} dz S \, dt$$

e) Le volume et la pression sont constants donc
 $dU = dH = \delta Q$ en appliquant le 1^{er} principe au système élémentaire.

donc $dU = - \frac{\partial jQ}{\partial z} S dz dt$

or $dU = C dT = C \frac{\partial T}{\partial t} dt$

De plus, $C = c_s \rho_s S dz$ donc $dU = c_s \rho_s S dz \frac{\partial T}{\partial t} dt$

f) D'après la question précédente :

$$dU = - \frac{\partial jQ}{\partial z} S dz dt = c_s \rho_s S dz \frac{\partial T}{\partial t} dt$$

$$\Rightarrow c_s \rho_s \frac{\partial T}{\partial t} = - \frac{\partial jQ}{\partial z}$$

On applique la loi de Fourier :

$$c_s \rho_s \frac{\partial T}{\partial t} = k \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \Leftrightarrow \frac{\partial T}{\partial t} = \frac{k}{c_s \rho_s} \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \Leftrightarrow \frac{\partial T}{\partial t} = D \frac{\partial^2 T}{\partial z^2}$$

où l'on définit $D = \frac{k}{c_s \rho_s}$ comme le coefficient de diffusivité thermique

$$[D] = \frac{\left[\frac{\partial T}{\partial t} \right]}{\left[\frac{\partial^2 T}{\partial z^2} \right]} = \frac{K \cdot s^{-1}}{K \cdot m^{-2}} = m^2 \cdot s^{-1}$$

g) On cherche des solutions sous la forme $T(z,t) = \theta_0 + \bar{T} e^{j(\omega t - k z)}$
 que l'on peut noter $\underline{T}$.

On injecte cette solution dans l'équation de la chaleur : (possible car eq. diff. linéaire)

$$\frac{\partial \underline{T}}{\partial t} = D \frac{\partial^2 \underline{T}}{\partial z^2} \Leftrightarrow j\omega = D (-ik)^2 = -D k^2$$

$$k^2 = -\frac{j\omega}{D} \Rightarrow k = \sqrt{\frac{\omega}{2D}} (1-j) = \underbrace{k'}_{\text{propagation}} + j \underbrace{k''}_{\text{absorption}}$$

$$(1-j)^2 = -2j$$

$k' > 0$ car propagation dans le sens $z \rightarrow$

$$\underline{T}(z,t) = \theta_0 + \bar{T} e^{j(\omega t - k' z)} e^{-k'' z}$$

$$T(z,t) = \theta_0 + \bar{T} \cos\left(\omega t - \sqrt{\frac{\omega}{2D}} z\right) e^{-\sqrt{\frac{\omega}{2D}} z}$$

$$h) e^{-\sqrt{\frac{\omega}{2D}} z_e} = 0,01$$

on cherche z_e tel que $0,01 e^{-\sqrt{\frac{\omega}{2D}} z_e} < 0,019$

$$\Rightarrow -\sqrt{\frac{\omega}{2D}} z_e = \ln(0,01) \Rightarrow z_e = -\sqrt{\frac{2D}{\omega}} \ln(0,01)$$

En remplaçant avec les valeurs numériques :

$$\omega = \frac{2\pi}{86400 \times 365} = 1,93 \cdot 10^{-7} \text{ rad. s}^{-1}$$

$$D = \frac{k}{c_s \rho_s} = \frac{3,00}{8,50 \cdot 10^3 \cdot 2,65 \cdot 10^3} = 1,33 \cdot 10^{-7} \text{ m}^2 \cdot \text{s}^{-1}$$

$$D'où \quad z_e = -\sqrt{\frac{2 \cdot 1,33 \cdot 10^{-7}}{1,93 \cdot 10^{-7}}} \ln(0,01) = 5,32 \text{ m} \ll 2934 \text{ m}$$

Donc la température dans le tunnel est constante. oui

↳ car $z_e \approx z_f = 2934 - 1263$

i) Pour des variations quotidiennes de température : $\approx 1670 \text{ m}$

$$\omega = \frac{2\pi}{86400} = 7,27 \cdot 10^{-5} \text{ rad. s}^{-1}$$

$$D'où \quad e^{-\sqrt{\frac{2\omega}{D}} z_e} = e^{-\sqrt{\frac{2 \cdot 7,27 \cdot 10^{-5}}{1,33 \cdot 10^{-7}}} \cdot 5,32} = 4 \cdot 10^{-77}$$

↳ carément nul!

les variations quotidiennes de T ne sont pas ressenties à 5 m sous la pointe de fraïes.

$$T_{\text{an}} > T_{\text{jour}}$$

$$f_{\text{an}} < f_{\text{jour}}$$

présent
mieux

couper

⇒ le sol est un filtre passe bas.

$z_e = 2934 - 2929$
↑
pointe de fraïes altitude
où les
variations
de T sont
inférieures à 10°

↑
du tunnel
altitude sous la
pointe de fraïes

Exercice VII

Groupe 1

expliquez les 2 termes

a. D'après le premier principe, le bilan thermique s'écrit :

$$dU = \delta Q + P d\tau dt \quad \rightarrow \text{à quel système?}$$

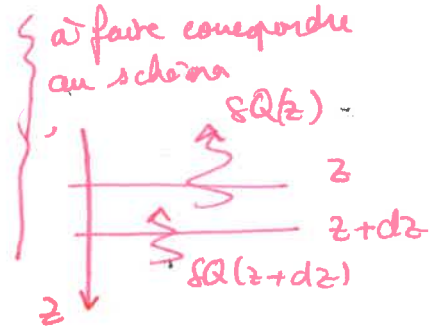
Or, on est en régime stationnaire, donc : $dU = C dT = C \left(\frac{\partial T}{\partial t} \right) dt = 0$

Par ailleurs, $\delta Q = -\delta Q_y + \delta Q_y + d\tau$

$$= j_q(z) S dt - j_q(z+dz) S dt$$

$$= \left(\frac{\partial j_q(z)}{\partial z} dz \right) S dt$$

schéma?



Finalement, on a donc :

$$\left(\frac{\partial j_q(z)}{\partial z} dz \right) S dt + P d\tau dt = 0 \Leftrightarrow \frac{\partial j_q(z)}{\partial z} S dz dt + P S dz dt = 0$$

$$\Leftrightarrow \boxed{\frac{\partial j_q(z)}{\partial z} = -P}$$

ici $j_q = -\lambda \frac{dT}{dz}$
 $= -\lambda \frac{dT}{dz} \vec{u}_z$

b. D'après la question précédente : $-\frac{\partial j_q(z)}{\partial z} = P$, alors en

utilisant la loi de Fourier, on obtient : $-\lambda \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} = P$, soit.

$\frac{\partial^2 T}{\partial z^2} = \frac{-P_0}{\lambda} e^{-z/H}$. En intégrant une première, puis une deuxième fois, il en résulte alors : $\frac{\partial T}{\partial z} = \frac{P_0 H}{\lambda} e^{-z/H} + A$, puis :

$$T(z) = \frac{-P_0 H^2}{\lambda} e^{-z/H} + A z + B \quad (\text{où } A \text{ et } B \text{ sont des constantes})$$

En utilisant les conditions qui nous sont données, on en déduit alors ces constantes :

$$T(0) = \frac{-P_0 H^2}{\lambda} + B = \theta_0 \Rightarrow B = \theta_0 + \frac{P_0 H^2}{\lambda}$$

$$\left(\frac{\partial T}{\partial z} \right) (L_c) = \frac{P_0 H}{\lambda} e^{-L_c/H} + A = \frac{j_m}{\lambda} \Rightarrow A = \frac{j_m - P_0 H e^{-L_c/H}}{\lambda}$$

on applique la loi de Fourier
 Δj_m est orienté selon $-\vec{u}_z$, pas de signe -

Finalement, on a: $T(y) = \frac{j_m - P_0 H e^{-L_c/H}}{\lambda} y + \frac{P_0 H}{\lambda} (1 - e^{-y/H}) + \theta_0$

e. D'après ce qu'on a établi à la question précédente:

$$\frac{\partial T}{\partial y}(0) = \frac{P_0 H}{\lambda} + \frac{j_m - P_0 H e^{-L_c/H}}{\lambda}$$

mais aussi, d'après la loi de Fourier:

$$\frac{\partial T}{\partial y}(0) = \frac{+j_s}{\lambda} \quad \text{pour les mêmes raisons d'orientation}$$

ainsi: $j_s = -P_0 H (e^{-L_c/H} - 1) + j_m$

d. On rappelle l'expression de $T(y)$:

$$T(y) = \frac{j_m - P_0 H e^{-L_c/H}}{\lambda} y + \frac{P_0 H^2}{\lambda} (1 - e^{-y/H}) + \theta_0$$

or, $j_m \gg P_0 H e^{-L_c/H}$ on peut donc simplifier l'expression:
 pas évident! faire l'AN!

$$T(y) = \frac{j_m}{\lambda} y + \frac{P_0 H^2}{\lambda} (1 - e^{-y/H}) + \theta_0$$

$j_m = 9,035 \text{ W.m}^{-2}$
 $H P_0 e^{-L_c/H} = 28.60^{-4} \text{ W.m}^{-2}$

Alors, en $y = 1,70 \text{ km}$:

$$T(1,70 \cdot 10^3) = \frac{35 \cdot 10^{-3}}{3,00} \cdot (1,70 \cdot 10^3) + \frac{2,50 \cdot 10^{-6} \cdot (100 \cdot 10^3)^2}{3,00} (1 - e^{-1,70 \cdot 10^3 / 100 \cdot 10^3}) + 273$$

$$= 306 \text{ K} \rightarrow 33^\circ \text{C}$$

→ valeur qui correspond au modèle.

D'autre part:

$$j_s = -2,50 \cdot 10^{-6} \cdot 10 \cdot 10^3 (e^{-45000/10000} - 1) + 35,0 \cdot 10^{-3}$$

$$= +5,97 \cdot 10^{-2} \text{ W.m}^{-2}$$

→ le sol émet de l'énergie thermique.