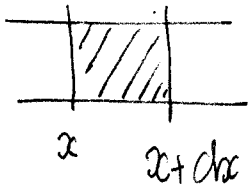


Déchets nucléaires

$$1/ \vec{J} = -\lambda \vec{\nabla} T \stackrel{ici}{=} -\lambda \frac{dT}{dx} \vec{e}_x$$



chaleur entrante + chaleur créée = chaleur sortante
(en x) (en $x+dx$)

$$-\lambda \frac{dT}{dx} \Big|_x \times S dt + \sigma S dx dt = -\lambda \frac{dT}{dx} \Big|_{x+dx} S dt$$

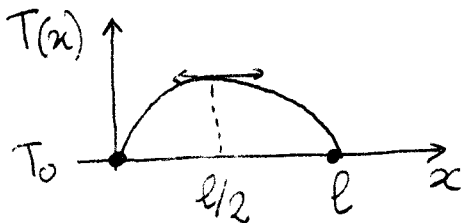
$$\text{soit } \boxed{\frac{dT^2}{dx^2} + \frac{\sigma}{\lambda} = 0}$$

$$[\lambda] = [J] [T]^{-1} L \quad \text{et} \quad [J] = [\text{puissance}] L^{-2}$$

$$[\sigma] = [\text{puissance}] L^{-3} \quad \text{donc} \quad \left[\frac{\sigma}{\lambda}\right] = [T] L^{-2} \quad \text{l'éq. est homogène.}$$

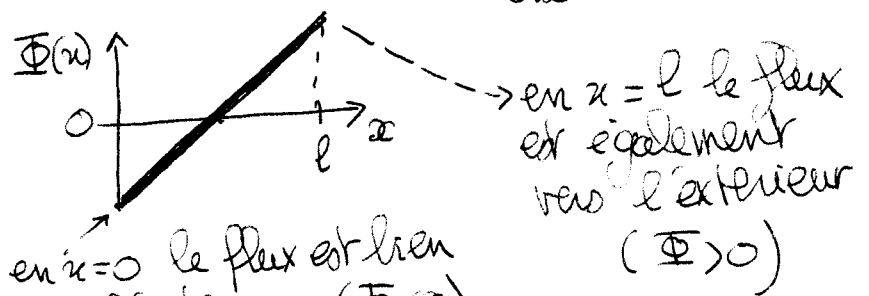
$$2/ \text{on intègre } \frac{dT}{dx} = -\frac{\sigma}{\lambda} x + K_1 \quad \text{et} \quad T = -\frac{\sigma x^2}{2\lambda} + K_1 x + K_2$$

$$\text{en fixant } T(0) = T(l) = T_0 \quad \text{on détermine } K_1 \text{ et } K_2 \rightsquigarrow T(x) = \frac{\sigma}{2\lambda} x(l-x) + T_0$$



$$T_{\max} = T_0 + \frac{\sigma l^2}{8\lambda} = T_0 + 78K = 93^\circ C$$

$$\Phi(x) = S J(x) = -\lambda S \frac{dT}{dx} = \sigma S (x - l/2)$$



en $x=0$ le flux est bien vers l'extérieur ($\Phi < 0$)

en $x=l$ le flux est également vers l'extérieur ($\Phi > 0$)

$$\Phi(l) = \sigma S l/2 \quad \text{pour } S = 1m^2 \text{ cela}$$

fait sur la face en $x=l$ un flux de chaleur de 375kW (total flux sortant $\sigma S l = \text{normal}$)

la puissance thermique créée au sein du système est évacuée vers l'extérieur par les 2 faces $x=0$ et l

3/ on a toujours la même eqn diff. mais ici les conditions au bord sont =

$$\begin{cases} T(0) = T_0 \\ \Phi(l) = hS [T(l) - T_0] \end{cases} \text{ soit}$$

$$\left. \frac{dT}{dx} \right|_l = -\frac{h}{\lambda} [T(l) - T_0]$$

en utilisant les constantes d'intégration K_1 et K_2 :

$$T(x) = -\frac{\sigma x^2}{2\lambda} + K_1 x + K_2$$

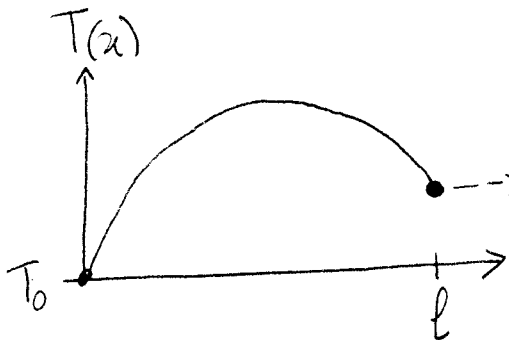
on a donc $K_2 = T_0$ et $-\frac{\sigma l}{\lambda} + K_1 = -\frac{hl}{\lambda} \left(-\frac{\sigma l}{2\lambda} + K_1\right)$

d'où $K_1 = \frac{\sigma l}{\lambda} \frac{1 + hl/2\lambda}{1 + hl/\lambda} = \frac{\sigma l}{2\lambda} \times \frac{1 + 2\lambda/2l}{1 + \lambda/hl}$ ce frac $\rightarrow 1$ si $h \rightarrow \infty$ et on retrouve $K_1 = \frac{\sigma l}{2\lambda}$ comme à la question 2

en écrivants $K_1 = \frac{\sigma l}{2\lambda} \left[1 + \frac{\lambda/hl}{1 + \lambda/hl}\right]$

ça donne $T(x) = \frac{\sigma}{2\lambda} x(l-x) + T_0 + \frac{\sigma l}{2} \frac{x}{hl + \lambda}$

distib. obtenue à la question 2.



$T(l) = T_0 + \frac{\sigma l^2/2}{\lambda + hl} = T_0 + 101 \text{ K} = 115^\circ \text{C}$

on a $\Phi(x) = S J(x) = -\lambda S \frac{dT}{dx}$

donc $\Phi(0) = -\lambda S K_1 = -\frac{\sigma S l}{2} \left(1 + \frac{\lambda}{hl + \lambda}\right)$ $\rightarrow 0,324$

or $\Phi(l) = hS [T(l) - T_0] = hS \frac{\sigma l^2/2}{\lambda + hl} = \frac{\sigma S l}{2} \left(1 - \frac{\lambda}{hl + \lambda}\right)$

de nouveau $-\Phi(0) + \Phi(l) = \sigma S l$ (normal!) mais on évacue moins bien le chaleur par la face en $x=l$ = normal également

Traction sur un fil

1/ $\delta W = \mathcal{F} dL$

2/ $C_L = T \left(\frac{\partial S}{\partial T} \right)_L$ et $l = T \left(\frac{\partial S}{\partial L} \right)_T$

3/ $d(U-TS) = -SdT + \mathcal{F}dL$ (puisque $dU = TdS + \mathcal{F}dL$)

d'où $\left(\frac{\partial S}{\partial L} \right)_T = \left(\frac{\partial \mathcal{F}}{\partial T} \right)_L$ par égalité des dérivées croisées

d'après (1) on a: $\mathcal{F} = -\frac{\lambda}{\alpha} (T - T_0) + \frac{L}{\alpha L_0} - \frac{1}{\alpha}$

donc $\left(\frac{\partial \mathcal{F}}{\partial T} \right)_L = -\frac{\lambda}{\alpha}$

en comparant avec l'expression de l obtenue au (2) $\implies \boxed{l = + \frac{\lambda T}{\alpha}}$

4/ $\delta Q_{\text{rev}} = C_L dT + l dL$ où $dL = \lambda L_0 dT + \alpha L_0 d\mathcal{F}$ et $l = \frac{\lambda T}{\alpha}$

donc $\delta Q_{\text{rev}} = \left(C_L + \frac{\lambda^2 L_0 T}{\alpha} \right) dT + \lambda L_0 T d\mathcal{F}$

en comparant avec $\delta Q_{\text{rev}} = C_{\mathcal{F}} dT + R d\mathcal{F} \implies$

$$\begin{aligned} C_{\mathcal{F}} - C_L &= \frac{\lambda^2 L_0 T}{\alpha} \\ R &= \lambda L_0 T \end{aligned}$$

$C_{\mathcal{F}} = C_L(T_0, L_0) + \frac{\lambda^2 L_0 T_0}{\alpha} = 3,60 + \frac{(24 \cdot 10^{-6})^2 \times 1 \times 273,15}{5 \cdot 10^{-6}} = 3,63 \text{ J.K}^{-1}$

5/ $dS = \frac{\delta Q_{\text{rev}}}{T} = \frac{C_{\mathcal{F}}}{T} dT + \frac{R}{T} d\mathcal{F}$
 $\vdots \rightarrow \lambda L_0$

au passage = il n'était pas nécessaire de supposer que $C_{\mathcal{F}}$ est une constante - il suffisait de supposer $\left(\frac{\partial C_{\mathcal{F}}}{\partial T} \right)_{\mathcal{F}} = 0$ car avec l'expression de dS ci-dessus on a :

$\left(\frac{\partial C_{\mathcal{F}}/T}{\partial \mathcal{F}} \right)_T = \left(\frac{\partial \lambda L_0}{\partial T} \right)_{\mathcal{F}}$ qui est nul. Donc $\left(\frac{\partial C_{\mathcal{F}}}{\partial \mathcal{F}} \right)_T = 0$. Et donc $C_{\mathcal{F}}$ est une vraie constante

C_F , α et L_0 étant des constantes l'expression de dS est facile à intégrer \Rightarrow

$$S = S_0 + C_F \ln\left(\frac{T}{T_0}\right) + \alpha L_0 \mathcal{F}$$

* $dU = \overbrace{T dS}^{\delta Q_{rev}} + \mathcal{F} dL = C_F dT + \underbrace{R d\mathcal{F}}_{\alpha L_0 dT} + \underbrace{\mathcal{F} dL}_{\alpha L_0 dT + \alpha L_0 d\mathcal{F}}$

donc $dU = C_F dT + \alpha L_0 \underbrace{(T d\mathcal{F} + \mathcal{F} dT)}_{d(\mathcal{F}T)} + \alpha L_0 \underbrace{\mathcal{F} d\mathcal{F}}_{d(\mathcal{F}^2/2)}$

les coeff. devant les différentielles étant constants cela s'intègre à vue:

$$U = U_0 + C_F (T - T_0) + \alpha L_0 T \mathcal{F} + \alpha L_0 \frac{\mathcal{F}^2}{2}$$

6/ transf. isentropique $\Rightarrow C_F \ln(T_1/T_0) + \alpha L_0 \mathcal{F}_1 = 0$

d'où $T_1 = T_0 \exp\left(-\underbrace{\frac{\alpha L_0 \mathcal{F}_1}{C_F}}_{-6.6 \cdot 10^{-4}}\right)$ donc $T_1 \approx T_0 - \frac{\alpha L_0 \mathcal{F}_1 T_0}{C_F}$

soit un refroidissement de 0,180 K ($\rightarrow T_1 \approx 273$ K)

7/ C'est l'analogie de Joule-Gay-Lussac. $W=0$ et $Q=0$

donc $U = C_{SE} =$

$$U_0 + C_F (T_1 - T_0) + \alpha L_0 T_1 \mathcal{F}_1 + \frac{\alpha L_0}{2} (\mathcal{F}_1)^2 = U_0 + C_F (T_2 - T_0)$$

soit $T_2 = T_1 + \underbrace{\frac{L_0 \mathcal{F}_1}{C_F}}_{\approx T_0} \left(\alpha T_1 + \frac{\alpha}{2} \mathcal{F}_1 \right) \rightarrow 0,187$ K

Donc $T_2 \approx T_0 + \frac{\alpha L_0 \mathcal{F}_1^2}{2 C_F}$