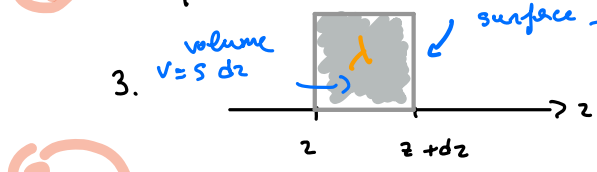


1. $P_{th} = \iint_W \underbrace{\vec{f}_a}_{W \cdot m^{-2}} \cdot \underbrace{d\vec{S}}_{m^2}$ et $\vec{f}_a = -\lambda \text{grad}(T)$ donc λ est en $W \cdot K^{-1} \cdot m^{-1}$

2. pb unidimensionnel selon (Oz) : $\vec{f}_a = f_a(z) \vec{e}_z$



On applique le 1^o principe au volume V de matériau :

$dU = \delta Q$ (on néglige le travail)

avec $U = \rho V c T \Rightarrow dU = \rho V c dT$

et $\delta Q = P_{th} dt$ avec $P_{th} = (\vec{f}_a(z) \cdot \vec{e}_z + \vec{f}_a(z+dz) \cdot (-\vec{e}_z)) S$

donc $P_{th} = S (f_a(z) - f_a(z+dz)) = -S dz \frac{df_a}{dz}$

où $\rho V c dT = -V \frac{df_a}{dz} dz dt$

$\Rightarrow \rho c \frac{dT}{dt} = -\frac{df_a}{dz}$

on utilise la loi de Fourier : $\vec{f}_a = -\lambda \text{grad}(T) = -\lambda \frac{dT}{dz} \vec{e}_z$

$\Rightarrow f_a = -\lambda \frac{dT}{dz}$

où $\rho c \frac{dT}{dt} = -\frac{d}{dz} \left(-\lambda \frac{dT}{dz} \right)$

et finalement $\rho c \frac{dT}{dt} = \lambda \frac{d^2 T}{dz^2}$

4. En RS, $\frac{\partial T}{\partial t} = 0$

et donc $\frac{d^2 T}{dz^2} = 0$

donc $T = az + b$,

$\frac{dT}{dz} = a$ et donc

$\text{grad}(T) = a \vec{e}_z$

$\Rightarrow \vec{f}_a = -\lambda a \vec{e}_z$

\vec{f}_a ne dépend pas de z.

5. $T = az + b$ et les conditions aux limites imposent :

$\begin{cases} T(z=0) = T_e \\ T(z=e) = T_s \end{cases} \Rightarrow \begin{cases} b = T_e \\ a e + b = T_s \end{cases} \Rightarrow a = \frac{T_s - T_e}{e}$

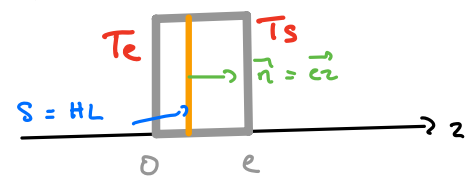
$\Phi = \iint_S \vec{f}_a \cdot d\vec{S} = (f_a \cdot \vec{e}_z) \cdot (\vec{e}_z) S = f_a \cdot S$ (\vec{f}_a uniforme, \perp à la surface) avec $S = HL$

on considère Φ "orienté vers la droite"

Or, $f_a = -\lambda a = \frac{\lambda (T_e - T_s)}{e}$

Donc $\Phi = \frac{\lambda HL}{e} (T_e - T_s)$

Si $T_e > T_s$, $\Phi > 0$, ce qui est cohérent.



6. $T_e - T_s = R_{th} \cdot \Phi$ (analogue avec $v_2 - v_1 = R_i$) donc $R_{th} = \frac{e}{\lambda HL}$

"en série" : même flux

"en dérivation" : même différence de température

7. $\varphi = \frac{T_c - T_f}{R_{th}} = \frac{\lambda S (T_c - T_f)}{e} \Rightarrow \lambda = \frac{e \varphi}{S (T_c - T_f)}$

8. On somme "en dérivation" les résistances thermiques des différentes faces :
 ↑ les flux thermiques s'ajoutent, la différence de T est la même

$R_{diff}^{-1} = 2 \cdot R_1^{-1} + 4 \cdot R_2^{-1}$ avec $R_1 = \frac{e}{\lambda H^2}$ et $R_2 = \frac{e}{\lambda HL}$

D'où $R_{diff}^{-1} = 2 \frac{\lambda H^2}{e} + \frac{4 \lambda HL}{e} = \frac{2 \lambda H}{e} (H + 2L)$ | On note $S = 2H(H + 2L)$
 A.N : $S = 1,38 \text{ m}^2$

Donc $R_{diff} = \frac{e}{2 \lambda H (H + 2L)}$ A.N : $R_{diff} = 1,8 / 0,09 \text{ K} \cdot \text{W}^{-1}$
 ↑ épaisseur mm ↑ épaisseur mm

9. $\Phi = \vec{j} \cdot (-\vec{n}) \cdot S = hS (T_{air} - T_{ext})$
 pour une surface S. on considère le flux reçu par la bache (d'où le $-\vec{n}$).

D'où la résistance thermique associée $R = \frac{1}{hS}$

Comme précédemment, on somme en dérivation les résistances thermiques associées aux différentes faces :

$R_{cc}^{-1} = 2 R_1^{-1} + 4 R_2^{-1}$ avec $R_1 = \frac{1}{h H^2}$ et $R_2 = \frac{1}{h HL}$

Donc $R_{cc}^{-1} = 2 h H^2 + 4 h HL = 2 h H (H + 2L)$

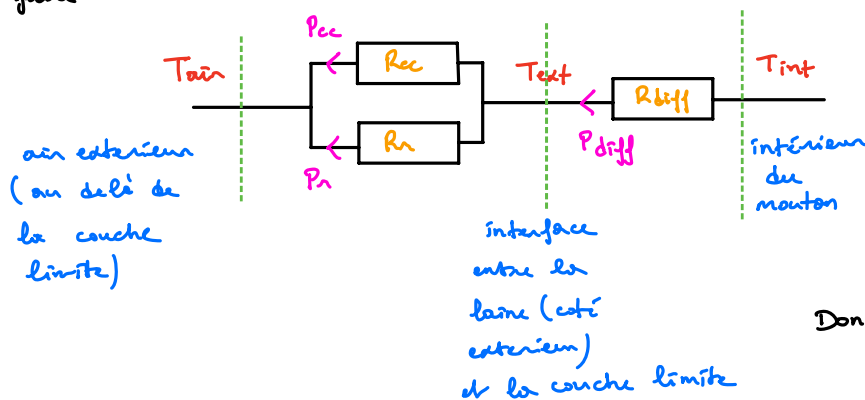
Finalement, $R_{cc} = \frac{1}{2 h H (H + 2L)}$ A.N : $R_{cc} = 0,18 \text{ K} \cdot \text{W}^{-1}$

10. $R_n = \frac{T_{ext} - T_{air}}{P_n}$ donc $R_n = \frac{1}{kA}$ avec $A = 2H^2 + 4HL = 2H(H + 2L)$

donc $R_n = \frac{1}{2kH(H + 2L)}$

11. R_n est "en dérivation" avec R_{cc} (les flux s'ajoutent)
 R_{diff} est "en série" avec cette association (traversés par le même flux).

On peut faire un schéma par analogie avec l'électricité :



$R = R_{diff} + (R_{cc}^{-1} + R_n^{-1})^{-1}$

On note $S = 2H(H + 2L)$

$R = \frac{e}{\lambda S} + (hS + kS)^{-1}$

$= \frac{e}{\lambda S} + \frac{1}{S(h+k)}$

Donc $R_{eq} = \frac{1}{S} \left(\frac{e}{\lambda} + \frac{1}{h+k} \right)$

A.N : $R_1 = 1,9 \text{ K} \cdot \text{W}^{-1}$ (laine épaisse) et $R_2 = 0,17 \text{ K} \cdot \text{W}^{-1}$ (laine mince)

12. Avant la fonte, il y a au total \dot{m} par seconde de vapeur d'eau émise, et par kg de vapeur d'eau il a fallu une énergie ΔH_{vap} pour vaporiser.

2p.

La puissance de refroidissement associée vaut $p_{\text{vap}} = \dot{m} \Delta H_{\text{vap}}$

A.N. : $p_{\text{vap}} = 14,5 \text{ mW}$

La puissance thermique est $P_1 = \frac{T_{\text{int}} - T_{\text{ext}}}{R_1}$

A.N. : $P_1 = 17,89 \text{ W}$

$$p_{\text{mo}} = \frac{T_{\text{int}} - T_{\text{ext}}}{R_1} + \dot{m} \Delta H_{\text{vap}}$$

A.N. : $p_{\text{mo}} = 17,9 \text{ W}$

2p.

13. Même principe,

$$p_{\text{mo}}' = \underbrace{(\dot{m} + \dot{m}')}_{3\dot{m}} \Delta H_{\text{vap}} + \frac{T_{\text{int}} - T_{\text{ext}}}{R_2}$$

A.N. : $p_{\text{mo}}' = 200 \text{ W}$