

## E3a PSI 2017

①

$$\textcircled{B} \quad 1. \quad \vec{j} = -\kappa \vec{\text{grad}} T$$

$\kappa \text{ m}^{-2}$        $\text{W m}^{-1} \text{K}^{-1}$        $\text{K m}^{-2}$

Le transfert thermique par conduction effectue des zones de haute  $T$  vers celles de basse  $T$  (−), proportionnellement au gradient local de température.

2. on effectue un bilan thermique sur une tranche dx de fusible. En considérant le caractère négligable de la transformation de ce système :

$$dH = \delta Q_p \text{ avec:}$$

$$* dH = \rho c \kappa \frac{\partial T}{\partial x} dx dt$$

$$* \delta Q_p = [j(x,t)S - j(x+dx,t)S] dx + SRI dt$$

où  $SR = \frac{l}{S} \frac{\partial x}{S}$  est la résistance électrique de la tranche dx suivant x.

$$\text{Soit } \rho c \left( \frac{\partial T}{\partial x} \right) = - \left( \frac{\partial S}{\partial x} \right) + \frac{I^2}{S^2} S \text{ et avec}$$

$$j = -\kappa \frac{\partial T}{\partial x}, \quad \rho c \frac{\partial T}{\partial x} = \frac{I^2}{S^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} \quad \textcircled{2}$$

$$\text{Si } \text{En R.S., } \frac{\partial T}{\partial x} = 0$$

$$\text{Soit } \frac{\partial^2 T}{\partial x^2} = \frac{\partial^2 T}{\partial z^2} = -\frac{I^2}{S^2 \kappa}$$

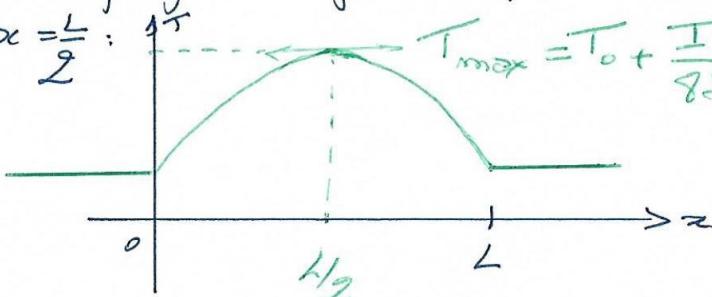
$$\text{et } T(z) = -\frac{I^2}{2S\kappa} z^2 + \alpha z + \beta$$

Le fil étant soumis au cuivre supposé conducteur parfait, nous savons que le contact est parfait au  $x=0$  et  $x=L$ ,

$$T(z) = -\frac{I^2}{2S\kappa} z^2 + \frac{I^2 L}{2S\kappa} z + T_0.$$

Le profil est parabolique avec  $T_{\max}$  en

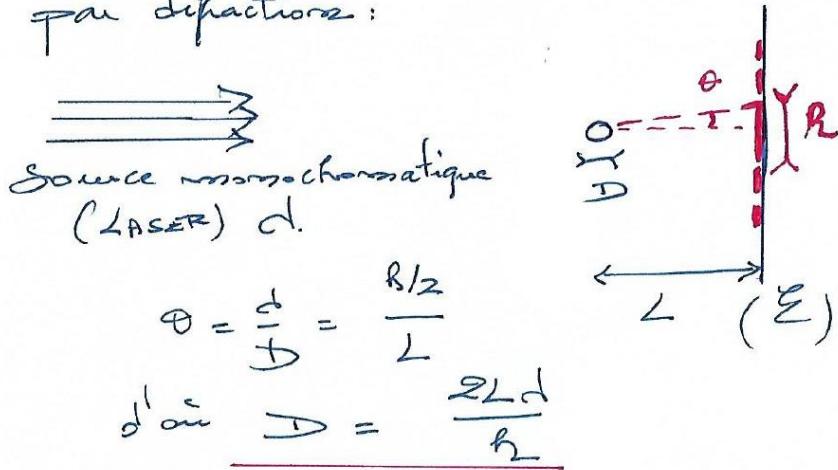
$$x = \frac{L}{2}: \quad T_{\max} = T_0 + \frac{I^2 L^2}{8S\kappa}.$$



4.  $T_{\max}$  atteint  $T_f$  (pour  $I_{max}$ ) au  $x = \frac{L}{2}$  au préalable.

S. Il s'agit de déterminer  $D$   
par diffraction.

③



b. On a vu en 3. que  $T_f = T_0 + \frac{\pi^2 d^2}{8L^2 S^2}$   
soit  $I_{max}^2 = \frac{8d\sigma}{L^2} (T_f - T_0) \left(\frac{\pi d}{4}\right)^2$   
d'ou on a aussi donné  $d, S, T_f$  pour les 3 matériaux ainsi que  $L = 3 \text{ cm}$ .

On peut calculer  $\frac{8d\sigma}{L^2} (T_f - T_0) \frac{\pi^2}{16}$  pour les 3 :

$Z_i$	Pb	Ag	Al
$(\text{A}^2 \text{ m}^{-4})$	$2,910^{-14}$	$1,110^{-17}$	$3,110^{-16}$

On teste alors  $I_{max}^2 = Z_i D^4$  et on voit que c'est Al qui convient.

C. 1.  $\dot{h}$  est en  $\text{W K}^{-1} \text{ m}^{-2}$   
 $B_i$  est  $\ll D$  en  $\text{m}$ ,  $d$  en  $\text{m}^{-1} \text{ K}^{-1}$ .  
Sans dimension.

④

$$B_i = \frac{\dot{h} D}{d} \approx \frac{\dot{h} (T - T_0)}{d (T - T_0)} \text{ avec}$$

$$\dot{h} (T - T_0) = \dot{J}_{conv} \text{ et } \frac{d}{d} (T - T_0) \approx \dot{J}_{diff}$$

(puisque  $\dot{J}_{diff} = - \vec{d} \cdot \vec{\text{grad}} T$ ).

Donc  $B_i \approx \frac{\dot{J}_{conv}}{\dot{J}_{diff}}$  comparaison  
flux par convection au flux par diffusion.

C.2.  $\dot{h} \approx 10 \text{ W K}^{-1} \text{ m}^{-2}$ ,  $D$  est de l'ordre de 100  $\mu\text{m}$  et  $d$  vaut  $\approx 20 \text{ m}^{-1} \text{ K}^{-1}$  pour Al, soit  $B_i \approx \frac{10 \cdot 10^{-4}}{200} \approx 5 \cdot 10^{-6}$  et  $B_i \ll 1$ .

C.3. On réalise un bilan sur la tranche de longueur  $dx$  en ajoutant le terme  $-\dot{h} (T(x) - T_0) \pi D dx$  au bilan

du B et on entre le terme  $\frac{\partial T}{\partial t}$  off puisque seul nous intéressé le régime stationnaire : (5)

$$0 = [J(x) - J(x+dx)]S dt + \frac{1}{S} \int_0^x \frac{\partial T}{\partial x} I^2 dt - B(T(x) - T_0) \pi D dx dt$$

R:  $\Leftrightarrow$  si  $T(x) > T_0$   
ce qui est le reflet du sens effectif du transfert.

D'où avec la loi de Fourier et  $S = \frac{\pi D^2}{4}$ :

$$\lambda \frac{\pi^2 I^2}{4} \frac{d^2 T}{dx^2} + \frac{I^2 L^4}{S \pi D^2} - B(T - T_0) \pi D = 0.$$

$$\frac{d^2 T}{dx^2} + \frac{16 I^2}{\lambda S \pi^2 D^4} - \frac{B}{\pi D} (T - T_0) = 0$$

$$\frac{d^2 T}{dx^2} + k^2 T_1 - k^2 (T - T_0) = 0.$$

$$\text{et } \frac{d^2 T}{dx^2} - k^2 (T - T_0 - T_1) = 0.$$

C.h. Les conditions aux limites correspondant encore à  $T(0) = T(L) = T_0$  et la solution est de la forme:

$$(6) \quad T(x) = T_0 + T_1 + \alpha \operatorname{ch}(kx) + \beta \operatorname{sh}(kx)$$

$$\text{en } x=0 \quad T_0 = T_0 + T_1 + \alpha, \text{ soit}$$

$$\alpha = -T_1$$

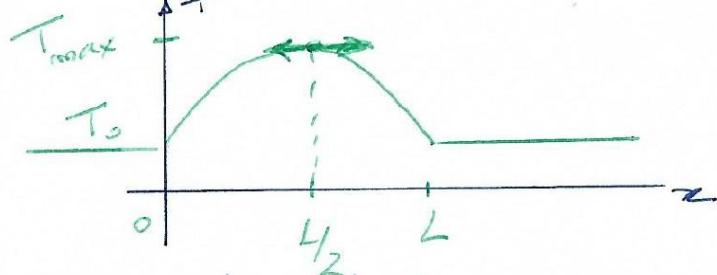
$$\text{en } x=L \quad T_0 = T_0 + T_1 - T_1 \operatorname{ch}(kL) + \beta \operatorname{sh}(kL)$$

$$\text{soit } \beta = T_1 \frac{\operatorname{ch}(kL) - 1}{\operatorname{sh}(kL)}, \text{ soit}$$

$$T(x) = (T_0 + T_1) + T_1 \left( \operatorname{ch}(kL) - 1 \right) \frac{\operatorname{sh}(kx)}{\operatorname{sh}(kL)} - T_1 \operatorname{ch}(kx)$$

$$T(x) = T_0 + T_1 \left[ 1 - \frac{\operatorname{sh}(kx) + \operatorname{sh}(kL - kx)}{\operatorname{sh}(kL)} \right] \text{ car} \\ \operatorname{ch}(kL) \operatorname{sh}(kx) - \operatorname{sh}(kL) \operatorname{ch}(kx) = -\operatorname{sh}[k(L-x)].$$

C.5. On utilise la forme donnée qui montre la parité de la fonction autour de  $x = \frac{L}{2}$  et le fait que  $T_{\max} = T\left(\frac{L}{2}\right) = T_0 + T_1 \left(1 - \frac{1}{\operatorname{ch}(\frac{kL}{2})}\right)$



C.6. Le transfert thermique par rayonnement n'est pas pris en compte.

D.1. Si  $T_0$  est homogène,  $j_{\text{vapeur}}$  vaient

$$j_{\text{vapeur}} = h(T(t) - T_0)$$

$$\text{et } \dot{S}_{\text{vapeur}} = h(T(t) - T_0) \frac{\pi D L}{\text{Surface latérale totale.}}$$

D.2. On applique le premier principe à la barre complète :

$$dH = dQ_F$$

$$dH = \mu \frac{\pi D^2}{4} L \cdot c \cdot dT$$

$$dQ_F = [-P_{\text{vapeur}} + RI^2] dT$$

$$\text{avec } R = \frac{1}{\sigma} \frac{L}{\pi D^2} \cdot 4$$

$$\text{soit } \frac{dT}{dt} + \frac{4h}{\mu Dc} (T - T_0) = \frac{16 I^2}{\sigma \mu c (\pi D^2)^2}$$

$$\text{D'où } T = \frac{\mu Dc}{4R} ; T_2 = T_0 + \frac{4I^2}{R \sigma \pi^2 D^3}$$

$$\text{D.3. } \bullet T_N = \frac{2700 \cdot 64 \cdot 10^{-6} \cdot 8.57}{40 \cdot 3,810^7 \pi^2 \cdot (64 \cdot 10^6)^3} \approx 45.$$

$$T_2 = \frac{4 \cdot 1^2}{40 \cdot 3,810^7 \pi^2 \cdot (64 \cdot 10^6)^3} \approx 4 \cdot 10^{-4} \text{ K.}$$

La température  $T_2$  est très supérieure à la  $T_{\text{FAC}} \approx 900 \text{ K}$  donc le fusible va fondre.

- $h(T - T_0) \pi D L$  est à comparer à  $RI^2 = \frac{4L}{\sigma \pi D^2} I^2$ :

Prenons pour  $T$  la température  $T_{\text{FAC}}$ .

$$10(933 - 233) \pi \cdot 64 \cdot 10^{-6} \cdot 3 \cdot 10^{-2} \approx 4 \cdot 10^{-2} \text{ W}$$

$$\frac{4L}{\sigma \pi D^2} \approx \frac{4 \cdot 0,03}{3,810^7 \cdot \pi \cdot (64)^2 \cdot 10^{-12}} = 2 \cdot 10^{-2} \text{ W}$$

$S_{\text{Joule}} \approx 6 \cdot S_{\text{vapeur}}$  au moment de la fusion ; pour le début du processus avec  $T \approx 400 \text{ K}$  par exemple  $S_{\text{vapeur}} \approx 6 \cdot 10^{-3} \text{ W}$  on peut raisonnablement négliger  $S_{\text{vapeur}}$ ...

$$\text{D.4. } mc dT = RI^2 dt$$

$$\text{soit } \mu \frac{\pi^2 D^2}{4} L_c (T_f - T_0) = \frac{4L}{\sigma \pi D^2} I^2 t_1$$

$$t_1 = \frac{\mu c \sigma \pi^2 D}{16 I^2} (T_f - T_0) . \text{ AU: } t_1 = 6 \text{ ms.}$$

D.6. Les courbes tendent vers une asymptote verticale lorsque  $I \rightarrow I_m$ : + fusion  $\rightarrow \infty$  si  $I = I_m$ :

(9)

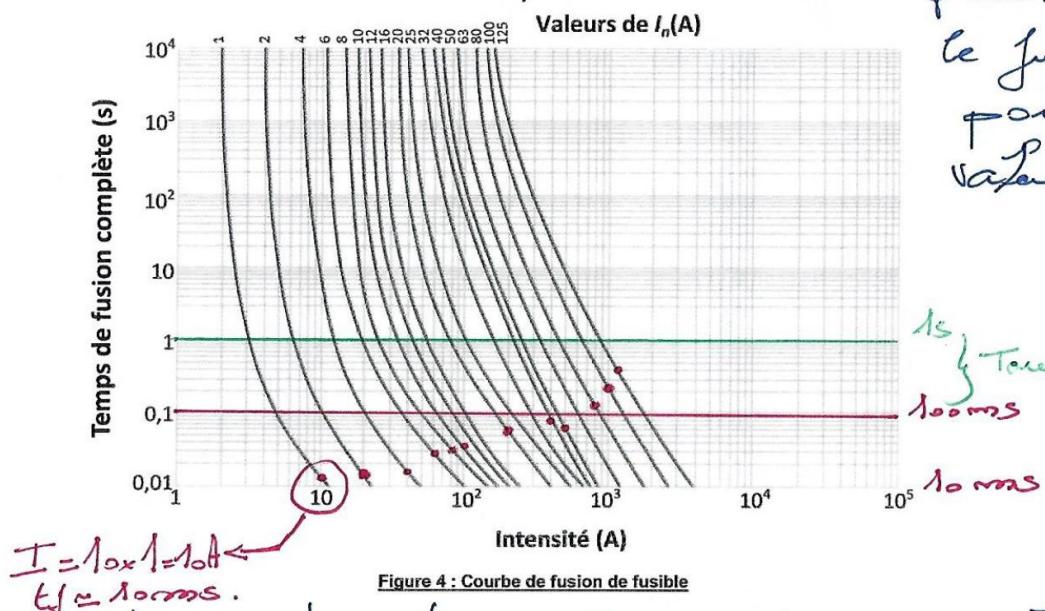


Figure 4 : Courbe de fusion de fusible

- Les points portés sur les courbes correspondent à  $I = 10 I_m$  (pour 1, 2, 4, 6, 8, 10, 20, 40, 50, 80, 100, 125 A) (12, 16, 25, 32, 63 sont + difficiles à positionner...)
- Pour le calcul du D.5. on trouve  $t_f = 10 \text{ ms}$ . Et ici pour  $I = 10 I_m = 10 \text{ A}$  on lit la même valeur sur la courbe  $I_m = 1 \text{ A}$ .

le fusible ne fond pas pour  $I = I_m$  qui est la valeur de "travail"...

1s  
100ms  
10ms  
1ms

Tous ces fusibles sont TT.  
Tous les fusibles de cette zone sont T

D.5. Pour faire fondre un  $L \frac{\pi^2 D}{4}$  kg d'Al, il faut avec une puissance  $R I^2$ , un temps  $R I^2 \Delta t = \mu L \frac{\pi^2 D}{4} \cdot t_{\text{fus Al}}$   
soit  $\Delta t = \mu \frac{L \frac{\pi^2 D}{4}}{R I^2} t_{\text{fus Al}}$  avec  $R = \frac{1}{\sigma} \frac{4L}{\pi^2 D^2}$

$$\Delta t = \mu \sigma \frac{\pi^2 D^4}{I^2 16} t_{\text{fus Al}}$$

$\Delta t = 4 \text{ ms}$ . Le fusible est de type F