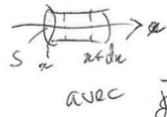


Ex 2 - Fusible

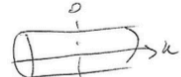


avec  $\vec{j} = \gamma \vec{E}$

1-  $P_v = \vec{j} \cdot \vec{E}$

$P_v = \frac{j^2}{\gamma}$  et  $I = j \cdot S \rightarrow j^2 = \left(\frac{I}{S}\right)^2$

$P_v = \frac{I^2}{\gamma S^2}$



Autre méthode  $\rightarrow P = RI^2$  et  $R = \frac{2L}{\gamma S}$  ( $V = S \times 2L$ )  
 et  $P_v = \frac{P}{V}$

2-  $\vec{j} = j(x) \vec{u}_x \quad \vec{u}_x \cdot \vec{u}_x = 1 \Rightarrow -1 \frac{dT}{dx} \vec{u}_x$

En régime stationnaire :  $dU = [\phi(x) - \phi(x+dx)] dx + P_v \cdot dV$   
 $= - \frac{d\phi}{dx} dx dx + P_v S dx dx$   
 $= -1S \frac{dT}{dx} dx dx + \frac{I^2 \gamma}{\gamma S^2} dx dx$   
 $\rightarrow -1S \frac{dT}{dx^2} + \frac{I^2}{\gamma S} = 0$

$\frac{dT}{dx^2} = -\frac{I^2}{\gamma S^2}$

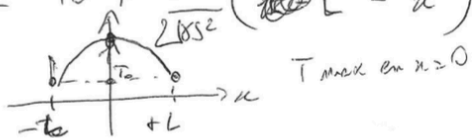
$\frac{dT}{dx} = -\frac{I^2}{\gamma S^2} x + A = -\frac{I^2}{\gamma S^2} x$

$T = -\frac{I^2}{2\gamma S^2} x^2 + Ax + B$

$T(x = \pm L) = T_0 \rightarrow$   $f'$  paire  $\rightarrow A = 0$

$T_0 = -\frac{I^2}{2\gamma S^2} L^2 + B \rightarrow B = T_0 + \frac{I^2}{2\gamma S^2}$

$T = T_0 + \frac{I^2}{2\gamma S^2} (L^2 - x^2)$



$T_{fus} = T_0 + \frac{I_{max}^2 L^2}{\gamma S^2}$

$S = \frac{I_{max} L}{\sqrt{2\gamma(T_{fus} - T_0)}} \approx 4 \text{ mm}^2$

5-  $P_{th}(0) = P_{th}(-L) = -\frac{P_e}{2}$   
 $\rightarrow$  puissance perdue

appel  $\frac{dT}{dx} = -\frac{I^2}{\gamma S^2} x$

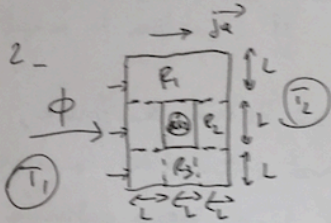
$P_{th}(-L) = \int_{(-L)}^{\rightarrow} j \cdot (-L) \cdot S = j \cdot (-L) \cdot S$   
 $= -1 \left(\frac{dT}{dx}\right)_{x=-L} S$

$S \times \frac{I^2 L}{\gamma S^2} = \frac{R I^2}{2}$

appel  $R = \frac{2L}{\gamma S}$

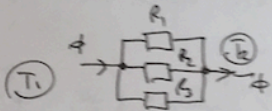
# Réponse QCT

1. (a)  $\phi_1 < \phi_2 < \phi_3$



On décompose la brique en 3 résistances  $R_1, R_2, R_3$  (la brique carrée)

On a  $R_1 = R_3$  m matériau avec m dimension  
 Ces 3 résistances sont équivalentes à une association en parallèle entre  $T_1$  et  $T_2$ : le flux  $\phi$  global entrant se divise en 3 flux traversant  $R_1, R_2, R_3$ .



Donc  $\frac{1}{R_{eq}} = \frac{1}{R_1} + \frac{1}{R_2} + \frac{1}{R_3} = \frac{2}{R_1} + \frac{1}{R_2} = \frac{2R_2 + R_1}{R_1 R_2}$

avec  $T_1 - T_2 = R_{eq} \phi \rightarrow \phi = \frac{T_1 - T_2}{R_{eq}} = (T_1 - T_2) \left( \frac{R_1 + 2R_2}{R_1 R_2} \right)$   
 puissance réponse (a)

Vérifier la valeur de  $R_1$  et  $R_2$ :

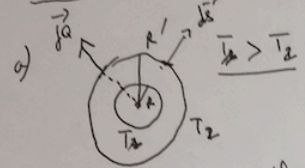
$\rightarrow R_1$ : pour une longueur  $3L$  dans la brique  $\rightarrow R_1 = \frac{3L}{\lambda L^2} = \frac{3}{\lambda L}$

$\rightarrow R_2$ : avec béton/air/béton  $\rightarrow$  soit 3 résistances en série  
 $R_2 = \frac{L}{\lambda L^2} + \frac{L}{\lambda_a L^2} + \frac{L}{\lambda L^2}$   
 $R_2 = \frac{2}{\lambda L} + \frac{1}{\lambda_a L} = \frac{1}{L} \left( \frac{1}{\lambda_a} + \frac{2}{\lambda} \right)$

3 -  $\tau_{chauffe} = \frac{L^2}{D} = \frac{9 \times 10^{-2}}{2 \times 10^{-4}} = 4,5 \times 10^2 \text{ s} \approx 450 \text{ s} = 7,5 \text{ min}$   
 en moyen pour chauffer globalement  
 $f = 6000 \text{ tours/min} = \frac{6000}{60} \text{ Hz} = 100 \text{ Hz}$   
 $T_{diffusion} = \frac{1}{f} = 10^{-2} \text{ s} = 10 \text{ ms}$   
 $T_{cycle} \ll \tau_{diffusion} \text{ (chauffe)}$   
 la perturbation de température n'a pas le temps de diffuser  $\rightarrow$  évolution adiabatique

# Ex 5 - Résistance thermique en géométrie cylindrique

1- Résistance thermique avec flux diffusif Régime stationnaire



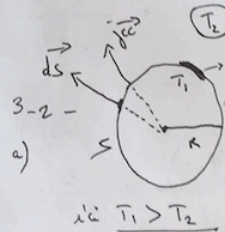
Problème unidirectionnel avec symétrie cylindrique  
 $T(x, \theta, z) = T(r)$   
 $\vec{j} = -\lambda \text{ grad } T = -\lambda \frac{dT}{dr} \vec{u}_r = j(r) \vec{u}_r$

Déf. de la résistance thermique:  $T_1 - T_2 = R_{th} \phi$

b) En régime stationnaire, sans terme source,  $\text{div } \vec{j} = 0 \rightarrow \vec{j}$  à flux conservatif  $\rightarrow \phi$  de flux est constant  $= \phi_0$   
 $\phi(r) = \phi_0 = \iint_S \vec{j} \cdot d\vec{s} = \int_S j(r) \cdot ds = j(r) S = j(r) \times 2\pi r L$   
 $\phi_0 = -\lambda \frac{dT}{dr} 2\pi r L$   
 $\frac{dT}{dr} = -\frac{\phi_0}{2\pi \lambda L r}$

$\frac{dT}{dr} = -\frac{\phi_0}{2\pi \lambda L r}$

c)  $dT = -\frac{\phi_0}{2\pi \lambda L} \frac{dr}{r}$   
 $T(R') - T(R) = T_2 - T_1 = -\frac{\phi_0}{2\pi \lambda L} \ln\left(\frac{R'}{R}\right)$   
 $T_1 - T_2 = \frac{\ln\left(\frac{R'}{R}\right)}{2\pi \lambda L} \phi_0$   
 $R_{th} \text{ cond}$



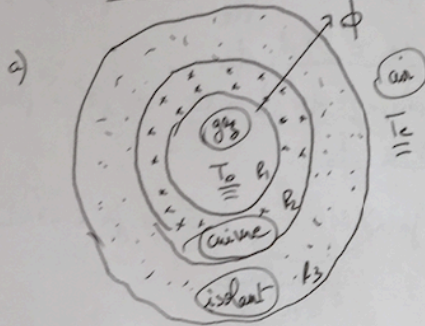
$j_{cc} = h(T_p - T_f) = h(T_1 - T_2)$   
 Conducto-convectif fluide  
 le flux est orienté des zones chaudes  $\rightarrow$  zones froides donc selon  $+\vec{u}_r$ .  
 $\vec{j}_{cc} = h(T_1 - T_2) \vec{u}_r$

b)  $\phi_{cc} = \iint_S \vec{j}_{cc} \cdot d\vec{s} = \int_S h(T_1 - T_2) ds$   
 sur la surface  $T_1$  est constant  
 $\phi_{cc} = h(T_1 - T_2) S$   
 $\phi_{cc} = h(T_1 - T_2) 2\pi R L$

Par déf.  $T_1 - T_2 = R_{th,cc} \phi$

donc  $T_1 - T_2 = \frac{1}{2\pi R L h} \phi$

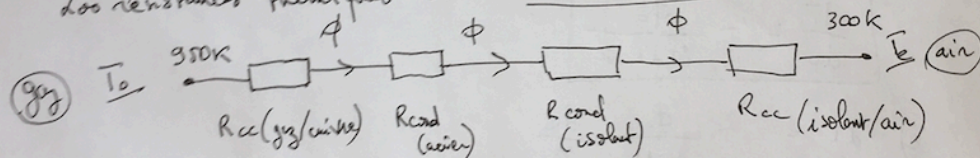
33- Isolation de la conduite



$T_0 = 950K$   
 $T_c = 300K$

En régime stationnaire, le flux à travers une sphère de rayon  $r$  est constant : le flux initial "émis" par le gaz chaud au centre de la gaine se transmet intégralement à travers chaque couche.

Les résistances thermiques sont donc associées en série.



$$R_{eq} = \frac{1}{2\pi R_1 L h_0} + \frac{\ln \frac{R_2}{R_1}}{2\pi \lambda_a L} + \frac{\ln \left(\frac{R_3}{R_2}\right)}{2\pi \lambda_i L} + \frac{1}{2\pi R_3 L h_c}$$

$$R_{eq} = \frac{1}{2\pi L} \left[ \left( \frac{1}{R_1 h_0} + \frac{\ln \frac{R_2}{R_1}}{\lambda_a} \right) + \frac{\ln \left(\frac{R_3}{R_2}\right)}{\lambda_i} + \frac{1}{R_3 h_c} \right]$$

b) Pour chercher un extrémum de  $R_{eq}$  en fonction de  $R_2$ , il suffit de chercher l'extrémum de la fonction  $f(R_2) = \frac{\ln \left(\frac{R_3}{R_2}\right)}{\lambda_i} + \frac{1}{R_2 h_c}$

$$\frac{df}{dR_2} = \frac{1}{\lambda_i R_2} - \frac{1}{R_2^2 h_c} = \frac{1}{R_2} \left( \frac{1}{\lambda_i} - \frac{1}{R_2 h_c} \right)$$

$$\left( \frac{df}{dR_2} \right)_{R_2=R_c} = 0 \rightarrow R_c = \frac{\lambda_i}{h_c}$$

L'étude du signe de la dérivée  $\frac{df}{dR_2}$  montre qu'il s'agit d'un minimum!!

Or pour une bonne isolation on cherche à avoir une résistance thermique maximale ! En effet avec  $(T_0 - T_c) = R_{eq} \phi$  le flux est minimisé lorsque  $R_{eq}$  est max, puisque  $(T_0 - T_c)$  est fixé par la situation.

Interprétation : il y a compétition entre flux conductif dans la gaine et flux conducto-convectif gaine/air. Si on s'intéresse aux deux résistances associées :

$\rightarrow R_{cond} \propto \frac{\ln R_3}{\lambda_i}$   $\nearrow$  naturellement qd on  $\nearrow$  l'épaisseur de la gaine ( $R_3 \nearrow$ ) ce qui est favorable pour l'isolation

mais  $\rightarrow R_{cc} \propto \frac{1}{R_3 h_c}$   $\searrow$  qd on  $\nearrow$  l'épaisseur de la gaine ( $R_3 \nearrow$ ) défavorable pour l'isolation

L'épaisseur de la gaine doit être soigneusement choisie pour maximiser la résistance thermique.

