

## TD T8 : TRANSFERT D'ENERGIE PAR CONDUCTION THERMIQUE

### Exercice 1 : Double vitrage

On ne considère que des régimes permanents, indépendants du temps.

L'intérieur d'une pièce est séparé de l'extérieur par une paroi vitrée de surface  $S$ , orthogonale à l'axe  $(Ox)$ , et dont le verre a une conductivité thermique  $K$ . Ses faces interne et externe sont respectivement aux températures  $T_i$  et  $T_e$  avec  $T_e < T_i$ .

- 1) La paroi est une vitre simple d'épaisseur  $e$ . Evaluer le flux thermique  $\phi_1$  sortant de la pièce à travers cette paroi en fonction de  $K$ ,  $S$ ,  $e$ ,  $T_i$  et  $T_e$ . Calculer la résistance thermique  $R_{th}$  de la paroi vitrée.
- 2) La paroi est un ensemble de deux vitres de même épaisseur  $e$ , séparées par une épaisseur  $e'$  d'air, de conductivité thermique  $K'$ . On ne tient compte que de la conduction.
  - a) Evaluer le flux thermique  $\phi_2$  sortant de la pièce, puis  $\phi_2/\phi_1$ .
  - b) A.N. :  $T_e = 270$  K,  $T_i = 292$  K,  $e' = e = 3$  mm,  $K = 1,2$  W.m<sup>-1</sup>.K<sup>-1</sup>,  $K' = 0,025$  W.m<sup>-1</sup>.K<sup>-1</sup>.  
Calculer  $\phi_2/\phi_1$  et les températures  $T_1$  et  $T_2$  des faces en regard des deux vitres. Représenter graphiquement les variations de la température en fonction de  $x$  dans le double vitrage.
- 3) En plus de la conduction étudiée ci-dessus, on doit tenir compte des échanges thermiques superficiels entre le verre et l'air. Une surface de verre d'aire  $S$ , à la température  $T_s$ , échange avec l'air, à la température  $T_f$ , le flux thermique :  $\phi = h S (T_s - T_f)$  avec  $h > 0$ .
  - a) Quelle valeur implicite donnait-on précédemment à  $h$  quand on confondait  $T_s$  et  $T_f$ ?
  - b) Montrer que ces échanges superficiels introduisent une résistance thermique  $R_{th}$ . Donner l'expression de  $R_{th}$ .
  - c) Soit  $h_e$  le coefficient d'échange entre le verre et l'air extérieur et  $h_i$  celui relatif aux autres contacts verre-air.  
Les flux  $\phi_1$  et  $\phi_2$  des questions 1) et 2) deviennent respectivement  $\phi'_1$  et  $\phi'_2$ . Exprimer  $\phi'_1$  et  $\phi'_2$  en fonction de  $T_i$ ,  $T_e$ ,  $h_i$ ,  $h_e$  et des paramètres  $e$ ,  $K$ ,  $K'$  et  $S$ .  
A.N. :  $h_i = 10$  W.m<sup>-2</sup>.K<sup>-1</sup> et  $h_e = 14$  W.m<sup>-2</sup>.K<sup>-1</sup>.  
Calculer  $\phi'_2/\phi'_1$ . Conclusion.

### Exercice 2 : Isolation thermique par une plaque

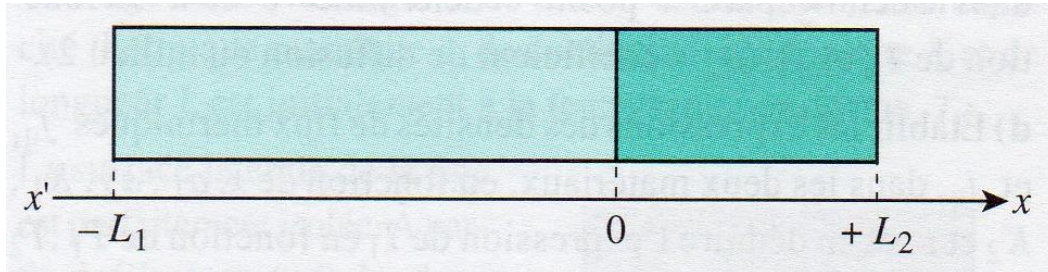
Soit une plaque homogène, d'épaisseur  $d$ , de conductivité thermique  $\lambda$ . L'une des faces est maintenue à la température constante  $T_1$  ; l'autre est en contact avec un fluide de température uniforme et constante  $T_0$  avec un coefficient de transfert conducto – convectif noté  $h$ .

Déterminer, en régime permanent, la température  $T_s$  de la surface de la plaque en contact avec le fluide. Préciser la situation pour les cas  $\lambda/d \ll h$  et  $\lambda/d \gg h$ .

### Exercice 3 : Etude de la sensation de froid et de chaud

On souhaite interpréter l'observation suivante : un expérimentateur posant sa main sur une table en bois et une table en acier à la même température a l'impression que le bois est plus chaud que l'acier.

Pour cela, on adopte le modèle suivant : deux cylindres, isolés latéralement, de même section  $S$ , de même axe  $(Ox)$ , de conductivités  $K_1$  et  $K_2$ , de masses volumiques  $\mu_1$  et  $\mu_2$ , de capacités thermiques massiques  $c_1$  et  $c_2$  et de longueurs  $L_1$  et  $L_2$ , sont mis bout à bout. Le contact s'établit en  $x = 0$ . On maintient les extrémités  $x = -L_1$  et  $x = +L_2$  des deux cylindres aux températures respectives  $T_1$  et  $T_2$ . On étudie un régime stationnaire pour lequel la température  $T(x,t)$  est indépendante du temps  $t$ .



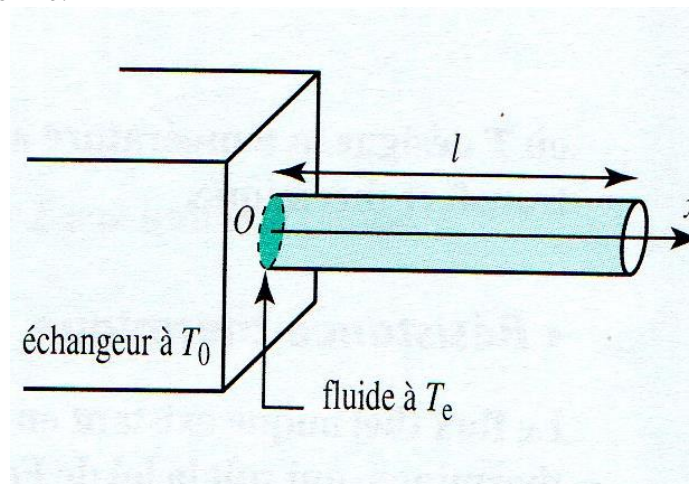
- 1) Etablir les expressions des températures  $T_1(x)$  et  $T_2(x)$  dans les deux cylindres en fonction de  $T_1$ ,  $T_2$ ,  $x$ ,  $L_1$ ,  $L_2$  et de la température  $T_i$  en  $x = 0$ .
- 2) En déduire que la température  $T_i$  à l'interface est un barycentre de  $T_1$  et  $T_2$ . Le résultat obtenu vous fait-il penser à un théorème utilisé en électronique ?
- 3) La température  $T_1$  correspond à  $37^\circ\text{C}$  (main) et  $T_2$  à  $20^\circ\text{C}$  (acier ou bois), et on suppose  $L_1 = L_2$ . On donne les conductivités thermiques :
  - main :  $K_1 = 10 \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$
  - bois :  $K_2 = 1,0 \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$
  - acier :  $K_2 = 100 \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$ .

Calculer  $T_i$  pour un contact main-bois, puis pour un contact main-acier. Commenter.

### Exercice 4 : Ailette de refroidissement

Une tige de cuivre, pleine, cylindrique, d'axe  $(Ox)$ , de longueur  $l$ , de rayon  $a$  et de conductivité thermique  $K$ , est au contact par une de ses extrémités (en  $x = 0$ ) avec un échangeur à la température  $T_0$  et par sa surface latérale et son autre extrémité ( $x = l$ ) elle est en contact avec un fluide à la température constante  $T_e$  ( $T_0 > T_e$ ). Elle joue le rôle d'ailette de refroidissement.

On se place en régime permanent et on suppose qu'à l'intérieur de la tige, le gradient radial de température est suffisamment faible pour considérer que, dans la section droite d'abscisse  $x$ , la température  $T(x)$  est uniforme.



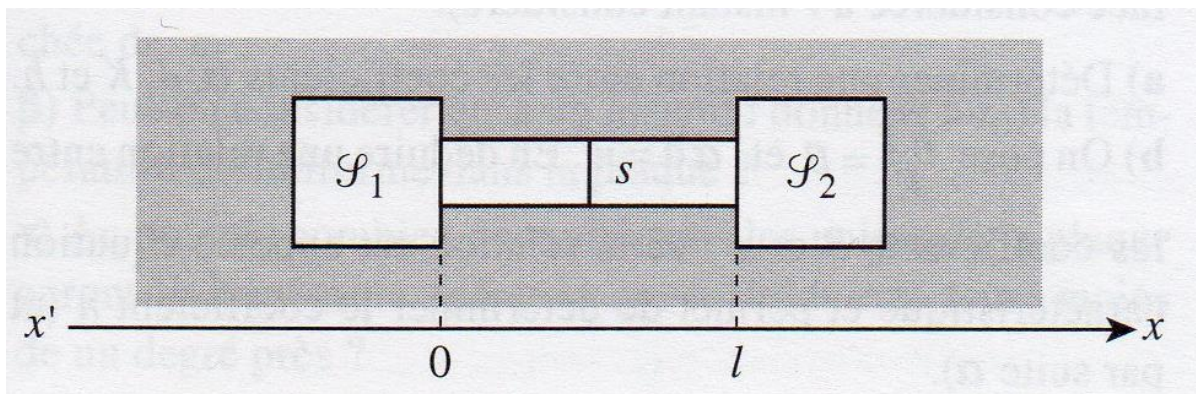
La tige présente, au niveau de sa surface en contact avec le fluide, des pertes thermiques, par unité de temps et de surface, égales à  $h(T(x) - T_e)$ , si  $T(x)$  désigne la température du point de la surface considérée et  $h$  un coefficient constant.

Données :  $K = 389 \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$  ;  $h = 155 \text{ W.m}^{-2}.\text{K}^{-1}$  ;  $a = 1 \text{ mm}$  ;  $T_0 = 340 \text{ K}$  ;  $T_e = 300 \text{ K}$ .

- 1) Déterminer la répartition de température  $T(x)$  au sein de la tige, en supposant qu'elle est de longueur infinie ( $l \rightarrow \infty$ ).
- 2) Sachant que  $l = 20 \text{ cm}$ , le modèle de la tige infinie est-il utilisable ?
- 3) En supposant que les pertes thermiques par convection sont données par la même loi pour l'échangeur et pour la tige (même coefficient  $h$ ), calculer le rapport  $\eta$  des flux thermiques sortant de l'échangeur à travers la surface  $\Sigma$  à la base de l'ailette en  $x = 0$  en présence de l'ailette, puis sans ailette. Conclure.

### Exercice 5 : Transfert thermique entre deux corps - Production d'entropie

Deux corps solides  $S_1$  et  $S_2$  de même capacité thermique  $C$ , de conductivités thermiques très grandes (« infinies »), sont reliés par une tige solide de longueur  $l$ , de section  $s$ , de capacité thermique négligeable et de conductivité thermique  $K$ . On suppose que les contacts entre la tige et les deux corps sont parfaits, et que le système est parfaitement calorifugé. Les températures initiales des deux solides  $S_1$  et  $S_2$  valent respectivement  $T_{10}$  et  $T_{20}$  ( $T_{10} > T_{20}$ ). A un instant  $t$  quelconque,  $S_1$  et  $S_2$  ont des températures égales à  $T_1$  et  $T_2$ .



- 1) On désigne par  $P$  le flux thermique passant de  $S_1$  vers  $S_2$  par unité de temps. Vérifier que la résistance thermique ne dépend pas du temps et calculer  $R_{th}$ .
- 2) Déterminer les températures  $T_1$  et  $T_2$  des deux solides  $S_1$  et  $S_2$  en fonction du temps.
- 3) a) En déduire la variation d'entropie du système global constitué par  $S_1$ ,  $S_2$  et la tige entre l'état initial et l'état d'équilibre final.  
b) En déduire l'entropie créée. Quel est son signe ?  
c) Que devient cette entropie créée si on suppose  $T_{10}$  et  $T_{20}$  voisins ? Pour répondre à cette question, on posera  $T_{10} = T_0$  et  $T_{20} = T_0 + \Delta T$  (en supposant  $\Delta T \ll T_0$ ) et on exprimera l'entropie créée en fonction de  $T_0$ ,  $\Delta T$  et  $C$ . Conclusion.

### Exercice 6 : Isolation thermique d'un tube cylindrique

1) Un tube cylindrique de rayon  $R$ , de longueur très grande devant  $R$ , à la température  $T_1 = 304$  K, est séparé de l'extérieur, à la température  $T_2 = 275$  K, par une gaine cylindrique d'épaisseur  $e$ , constituée d'un matériau de conductivité thermique  $\lambda = 0,9$  W.m<sup>-1</sup>.K<sup>-1</sup>.

a) Etablir l'équation de la diffusion thermique.

b) En coordonnées cylindriques, on donne  $\Delta T = \frac{1}{r} \frac{\partial}{\partial r} \left( r \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2} \frac{\partial^2 T}{\partial \theta^2} + \frac{\partial^2 T}{\partial z^2}$ . Retrouver l'équation établie à la question précédente en utilisant l'équation de la diffusion thermique tridimensionnelle.

c) On se place à présent en régime permanent. En déduire la répartition de température dans la gaine.

d) En déduire la puissance thermique qui traverse la gaine sur une longueur  $L$ , ainsi que la résistance thermique de la gaine sur une longueur  $L$ . Application numérique :  $R = 20$  cm ;  $e = 4$  cm ;  $L = 1$  m.

2) On augmente l'isolation du tube au moyen d'une couche supplémentaire cylindrique, d'épaisseur  $e'$ , constituée d'un matériau isolant de conductivité thermique  $\lambda' = 0,03$  W.m<sup>-1</sup>.K<sup>-1</sup>. Quelle doit être la valeur de  $e'$  pour que les pertes thermiques soient divisées par 10 ?

3) Dans le cadre de la première question, en supposant  $e \ll R$ , donner l'expression de la résistance thermique. Ce résultat était-il prévisible ?

### Exercice 7 : Equilibre thermique d'une sphère radioactive

Une sphère homogène, de rayon  $R$ , est constituée d'un matériau radioactif, de conductivité thermique  $\lambda$ , qui dégage une puissance thermique de densité volumique constante  $w$ .

1) En effectuant un bilan d'énergie, établir l'équation de la diffusion thermique.

2) En coordonnées sphériques, on donne  $\Delta T = \frac{1}{r^2} \frac{\partial}{\partial r} \left( r^2 \frac{\partial T}{\partial r} \right) + \frac{1}{r^2 \sin \theta} \frac{\partial}{\partial \theta} \left( \sin \theta \frac{\partial T}{\partial \theta} \right) + \frac{1}{r^2 \sin \theta} \frac{\partial^2 T}{\partial \varphi^2}$ .

Retrouver l'équation établie à la question précédente en utilisant l'équation de la diffusion thermique tridimensionnelle avec terme source.

3) Déterminer, en régime permanent, la distribution de température dans la sphère sachant que sa surface est maintenue à la température constante  $T_0$ .

4) En déduire le flux thermique traversant la sphère de rayon  $R$ . Ce résultat était-il prévisible ?