

# 1<sup>1</sup>REPARTITION DE LA TEMPERATURE DANS UNE BARRE EN CUIVRE EN REGIME PERMANENT

On considère en figure 1, une barre cylindrique homogène en cuivre de longueur  $L$  égale à 50 cm et de rayon  $r$  de 0.5 cm. On nomme  $S$  la section du cylindre et  $S_L$  sa surface latérale. La conductivité thermique du cuivre est  $\lambda = 400 \text{ W.m}^{-1}.\text{K}^{-1}$ .

La surface latérale de la barre est dans un premier temps isolée thermiquement par un matériau isolant parfait. De cette manière, la surface latérale n'échange pas d'énergie avec le milieu ambiant à la température  $T_a = 25 \text{ °C}$ . On se place en régime permanent.

La face de la barre située en  $x = 0$  est maintenue à une température  $T_1$  de 225 °C. La barre est assez longue pour que la température de l'autre extrémité ( $x = L$ ) soit égale à la température ambiante  $T_a = 25 \text{ °C}$  (on néglige donc l'effet convectif à ce niveau). Dans ces conditions, la répartition  $T(x)$  de la température est linéaire.

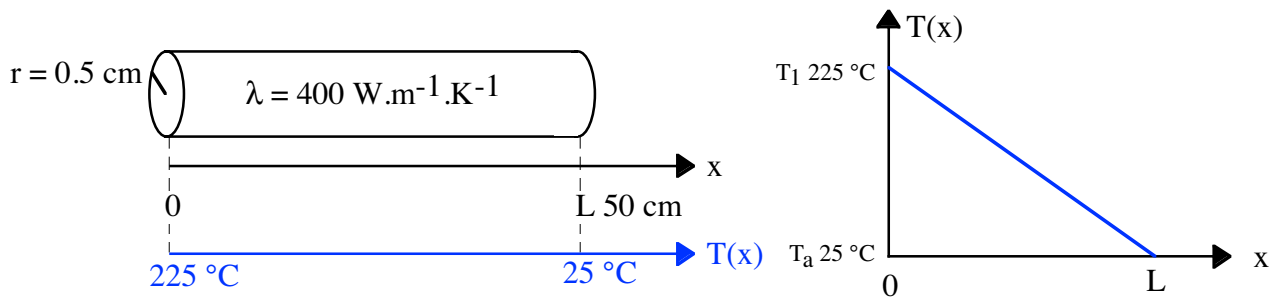


Figure 1

1. En utilisant la loi de Fourier, déterminer l'expression du flux de chaleur  $\Phi(x)$  qui traverse le dispositif. Faire l'A.N. Calculer la température à la distance  $x$  de 10 cm. Que pensez-vous de la variation du flux de chaleur  $\Phi(x)$  en fonction de la distance  $x$  ?

On retire maintenant l'isolant thermique de la surface latérale de la barre. Celle-ci est alors soumise au phénomène de convection forcée avec un coefficient d'échange :  $h_c = 196 \text{ W.m}^{-2}.\text{K}^{-1}$ . Dans ces conditions, le flux de chaleur de conduction  $\Phi(x)$  est non linéaire (figure 2). On se propose de déterminer la répartition de la température  $T(x)$  dans la barre.

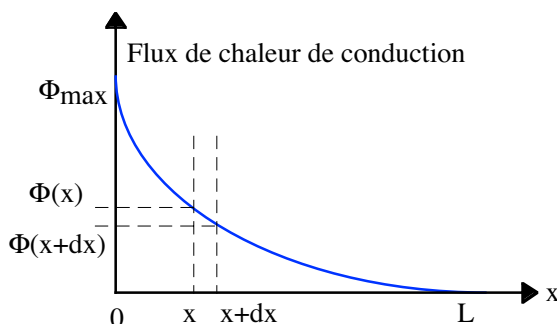


Figure 2

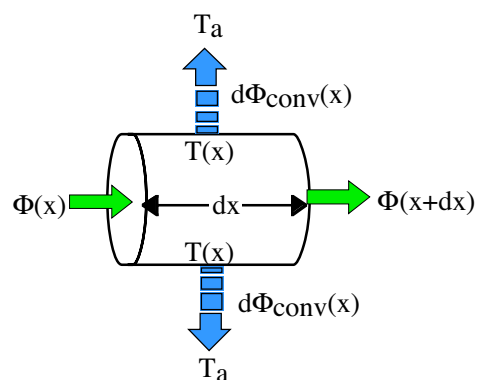


Figure 3

On considère en figure 3 un élément de la barre d'épaisseur  $dx$  suffisamment faible pour que l'ensemble de sa surface latérale soit à une température  $T(x)$ .

2. Déterminer dans ces conditions, l'expression du flux élémentaire de chaleur  $d\Phi_{\text{conv}}(x)$  relatif à l'échange convectif avec le milieu ambiant à la température  $T_a$
3. En exploitant la loi fondamentale de Fourier, déterminer l'expression de la variation élémentaire du flux de chaleur  $\frac{d\Phi(x)}{dx}$  qui s'établit alors dans la barre entre  $x$  et  $x+dx$ .
4. En écrivant le bilan thermique pour l'élément de barre, à savoir :  $d\Phi_{\text{conv}} + d\Phi(x) = 0$ , montrer que la répartition de la température  $T(x)$  le long de la barre est donnée par une équation différentielle du deuxième ordre :

$$\frac{d^2T(x)}{dx^2} - \alpha^2(T(x) - T_a) = 0 \quad (1)$$

Donner l'expression du coefficient  $\alpha$  et faire l'application numérique.

5. L'équation (1) précédente a pour solution :  $T(x) = T_a + C_1 \exp(\alpha x) + C_2 \exp(-\alpha x)$  (2).
  - a. Donner les unités des constantes  $C_1$  et  $C_2$  et du paramètre  $\alpha$ .
  - b. En exploitant les conditions aux limites ( $x = 0$  et  $x = L$ ) du dispositif étudié, déterminer la valeur des constantes  $C_1$  et  $C_2$ .  
En déduire l'expression approchée de  $T(x)$ .
6. Tracer la courbe représentative de l'évolution de la température  $T(x)$  le long de la barre. Déterminer la valeur de la température pour  $x = 10$  cm
7. Calculer la puissance  $P_{\text{conv}}$  perdue par effet convectif.

## CORRECTION

1. La loi de Fourier donne l'expression du flux de chaleur  $\Phi(x)$  dans la barre :

$$\Phi(x) = -\lambda S \frac{dT(x)}{dx} \text{ avec : } \frac{dT(x)}{dx} = -\frac{T_1 - T_a}{L} = -400^\circ\text{C m}^{-1}$$

Sachant que :  $S = 78,54 \cdot 10^{-6} \text{ m}^2$ , le flux de chaleur est constant soit :  $\Phi(x) = 12,57 \text{ W}$ .

$$\text{Répartition de la température } T(x) : T(x) = T_1 - \frac{T_1 - T_a}{L} x$$

A la distance  $x$  de 10 cm, la température est de  $185^\circ\text{C}$ . Le flux de chaleur  $\Phi(x)$  est constant.

2. Considérons une tranche  $dx$  de la barre. Cette tranche est suffisamment fine pour que sa température  $T(x)$  puisse être considérée comme constante.

Cet élément échange avec le milieu ambiant, à la température  $T_a$ , par phénomène de convection par l'intermédiaire de sa surface latérale,  $dS_L = 2\pi r dx$  selon l'expression :

$$d\Phi_{conv} = h_c (T(x) - T_a) dS_L$$

$$\boxed{d\Phi_{conv}(x) = h_c (T(x) - T_a) 2\pi r dx}$$

3. Cet échange de chaleur par effet convectif va entraîner une variation du flux de conduction dans l'élément de barre considéré.

La loi de Fourier indique que :  $\Phi(x) = -\lambda S \frac{dT(x)}{dx}$  soit une variation entre  $x$  et  $x+dx$  :

$$\boxed{\frac{d\Phi(x)}{dx} = -\lambda S \frac{d^2T(x)}{dx^2}}$$

4. Bilan thermique pour l'élément de barre :  $d\Phi_{conv} + d\Phi(x) = 0$  :

$$h_c (T(x) - T_a) 2\pi r dx - \lambda S \frac{d^2T(x)}{dx^2} dx = 0$$

$$\boxed{\frac{d^2T(x)}{dx^2} - \frac{2h_c}{\lambda r} (T(x) - T_a) = 0}$$

Expression du coefficient  $\alpha$  :  $\alpha = \sqrt{\frac{2h_c}{\lambda r}} = 14 \text{ m}^{-1}$

5. Solution de l'équation différentielle :  $T(x) = T_a + C_1 \exp(\alpha x) + C_2 \exp(-\alpha x)$

a. Les constantes  $C_1$  et  $C_2$  sont en  $^\circ\text{C}$ , alors que le coefficient  $\alpha$  est en  $\text{m}^{-1}$ .

b. Pour  $x = 0$ ,  $T_1 = T_a + C_1 + C_2$ .

Lorsque  $x = L$  la barre est à la température  $T_a$  :  $T_a = T_a + C_1 \exp(\alpha L) + C_2 \exp(-\alpha L)$ .

A partir de ces deux dernières équations, on calcule les constantes  $C_1$  et  $C_2$  :

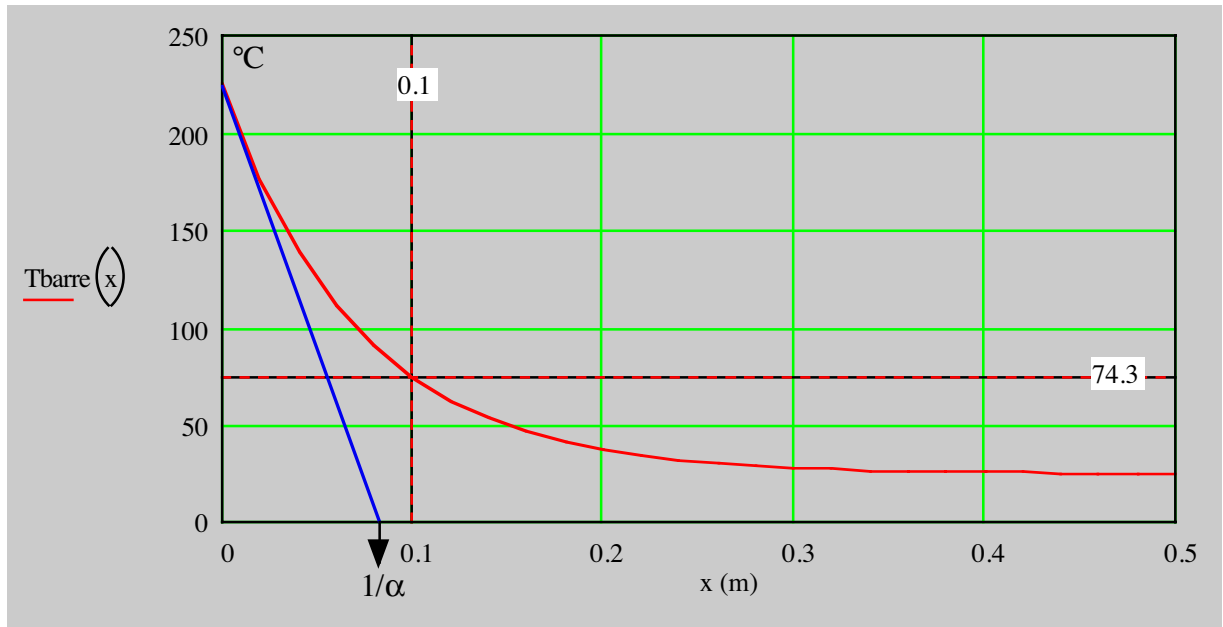
$$C_1 = -\frac{(T_1 - T_a) \exp(-\alpha L)}{\exp(\alpha L) - \exp(-\alpha L)} = -1,66 \cdot 10^{-4} \text{ }^\circ\text{C}$$

$$C_2 = T_1 - T_a - C_1 \approx T_1 - T_a = 200^\circ\text{C}$$

Sachant que la constante  $C_1$  est très faible, la solution approchée est donc :

$$T(x) = T_a + (T_1 - T_a)\exp(-\alpha \cdot x)$$

6. Courbe représentative de l'évolution de la température  $T(x)$  le long de la barre.



Température pour  $x = 10 \text{ cm}$  :  $T(0,1\text{m}) = 74,3 \text{ °C}$

7. Puissance  $P_{\text{conv}}$  perdue par convection.

$$P_{\text{conv}} = \int_0^L 2\pi r h_c (T(x) - T_a) dx \quad \rightarrow \quad P_{\text{conv}} = 2\pi r h_c (T_1 - T_a) \int_0^L \exp(-\alpha \cdot x) dx$$

$$\int_0^L \exp(-\alpha \cdot x) dx = \left[ -\frac{\exp(-\alpha x)}{\alpha} \right]_0^L = \frac{-\exp(-\alpha L) + 1}{\alpha}$$

Application numérique :  $P_{\text{conv}} = 87,88 \text{ W}$ .