MPI* Physique TD Thermodynamique

Conduction thermique - Régime variable

THE SECOND LAW OF THERMODYNAMICS STATES THAT A ROBOT MUST NOT INCREASE ENTROPY, UNLESS THIS CONFUCTS WITH THE FIRST LAW.

CLOSE ENOUGH.

Olivier Caffier





Table des matières

- 1 Solides reliés par un isolant
- 2 Sensation de chaud et de froid 5

2



Ce que Faidherbe enseigne, ailleurs ne s'apprend pas.

1 Solides reliés par un isolant

(Centrale PC 2021) Soit deux solides S_1 et S_2 de même capacité thermique C et reliés par un tube de polystyrène P, de section S, de longueur l, de conductivité thermique λ et de capacité thermique négligeable. Au temps t=0, S_1 et S_2 sont aux températures respectives $T_1^0 > T_2^0$.

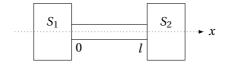


FIGURE 1 – Nos deux solides reliés par le tube P

La résolution sera menée en supposant les échanges thermiques très lents.

- Pourquoi la température peut-elle être considérée comme uniforme dans les deux solides?
- 2. Montrez que la température est une fonction affine dans P.
- 3. Trouvez $T_1(t)$ et $T_2(t)$.
- 4. Calculez la variation d'entropie entre l'état initial et l'état final où l'équilibre thermique est établi.

Corrigé:

- 1. Les échanges thermiques étant très lents et le polystyrène étant un très mauvais conducteur (c'est d'ailleurs pour cela qu'on le choisit), on peut dire qu'il y a très peu de variations thermiques entre les différentes parties d'un même solide, tant l'uniformisation se fait rapidement par rapport au transfert avec le polystyrène.
- 2. Comme les échanges thermiques sont très lents, *on se situe dans le cadre de l'ARQS*! On retrouve alors l'équation de la chaleur en ARQS :

$$\Delta T = 0$$

i.e

$$\frac{\partial^2 T}{\partial x^2}(x,t) = 0$$

On a alors 1:

$$T(x, t) = A(t)x + B(t)$$

Enfin, on a les conditions aux limites suivantes :

$$\begin{cases} T(0,t) &= T_1(t) \\ T(l,t) &= T_2(t) \end{cases}$$

^{1.} Je mets la notation de dépendance avec t pour bien insister qu'effectivement on va avoir une loi affine mais cela va évidemment dépendre du temps!

On en déduit alors que :

$$\forall x \in [0, l], \ T(x, t) = \frac{T_2(t) - T_1(t)}{l} x + T_1(t)$$

on retrouve donc bien une fonction affine dans P.

- 3. Appliquons le premier principe aux deux solides :
 - Solide 1: on a

$$\begin{cases} dU_1 = CdT_1 \\ \delta Q_1 = -\Phi(0, t)dt \end{cases}$$

or Φ est continu donc $\Phi(0, t) = \Phi(0^+, t) = j_O(0, t)S$.

Or, d'après la loi de Fourier,
$$j_Q(0,t) = -\lambda \frac{dT}{dx}(0,t) = -\lambda \frac{T_2(t) - T_1(t)}{l}$$
.

Donc:
$$\delta Q_1 = \lambda \frac{T_2(t) - T_1(t)}{l} dt S$$

Ainsi, d'après le premier principe :

$$C\frac{dT_1}{dt}(t) = \frac{\lambda S}{I} (T_2(t) - T_1(t)) \tag{1}$$

• Solide 2 : De même, on trouve :

$$C\frac{dT_2}{dt}(t) = \frac{\lambda S}{l}(T_1(t) - T_2(t))$$
 (2)

On se retrouve donc à la fin avec ce couple d'équations différentielles :

$$\begin{cases} T_1'(t) + \frac{\lambda S}{IC}(T_1(t) - T_2(t)) = 0 \\ T_2'(t) - \frac{\lambda S}{IC}(T_1(t) - T_2(t)) = 0 \end{cases}$$

Réalisons une combinaison linéaire de ces équations : si on fait (2) – (1), et qu'on pose $\tau = \frac{Cl}{2\lambda S}$, il vient :

$$T_2(t) - T_1(t) = (T_2^0 - T_1^0) \exp(-t/\tau)$$

Et en faisant (1) + (2), on a que

$$T_1(t) + T_2(t) = T_1^0 + T_2^0$$

Finalement, on a:

$$\begin{cases} T_1(t) = \frac{T_1^0 - T_2^0}{2} \exp(-t/\tau) + \frac{T_1^0 + T_2^0}{2} \\ T_2(t) = -\frac{T_1^0 - T_2^0}{2} \exp(-t/\tau) + \frac{T_1^0 + T_2^0}{2} \end{cases}$$

4. Comme *S* est une *fonction d'état extensive*, elle est donc *additive* :

$$\Delta S = \Delta S_1 + \Delta S_p + \Delta S_2$$

Or, on sait que pour une phase condensée :

$$\Delta S = C \ln(\frac{T_f}{T_i})$$

Ainsi, en posant $T_f = \frac{T_1^0 + T_2^0}{2}$ pour les deux solides, on a :

$$\Delta S_1 = C \ln(\frac{T_f}{T_1^0})$$

$$\Delta S_2 = C \ln(\frac{T_f}{T_2^0})$$

et comme la capacité thermique du polystyrène est négligeable, on a bien ΔS_p négligeable devant les autres quantités, d'où:

$$\Delta S = C \ln \left(\frac{T_f^2}{T_1^0 T_2^0} \right)$$

Cela vérifie-t-il le second principe? (i.e $S_c \ge 0$)

En réalisant un bilan entropique (le système est isolé) on a :

$$\Delta S = \underbrace{S_e}_{=0} + S_c$$

D'où:

$$S_c = \Delta S = C \ln \left(\frac{(T_1^0 + T_2^0)^2}{4T_1^0 T_2^0} \right)$$

 ≥ 0

d'après l'inégalité arithmético-géométrique.

Le second principe est donc bien vérifié!

2 Sensation de chaud et de froid

(Mines MP 2017) Deux barres de très grandes longueur et de même section S ont des conductivités λ_1 et λ_2 , des masses volumiques μ_1 et μ_2 et des capacités thermiques massiques c_1 et c_2 .

Initialement aux températures T_1 et T_2 , elles sont mises en contact en x = 0. Leurs surfaces latérales sont parfaitement calorifugées.

- 1. Écrivez l'équation de diffusion thermique pour x < 0 et x > 0, et exprimez les diffusivités thermiques D_1 et D_2 des deux barres.
- 2. Il est très fréquent, dans certains domaines comme les mathématiques statistiques, d'introduire la *fonction erf*, aussi appelée *fonction erreur*, possédant le graph illustré en Figure 2. et les caractéristiques suivantes :

$$\forall x \in \mathbb{R}, \ \operatorname{erf}(x) = \frac{2}{\sqrt{\pi}} \int_0^x e^{-t^2} dt$$

et

$$\lim_{x \to \pm \infty} \operatorname{erf}(x) = \pm 1$$

On admet que $f(x, t) = \text{erf}(\frac{x}{2\sqrt{Dt}})$ est solution de l'équation précédente.

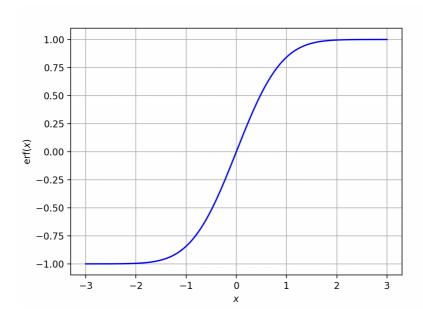


FIGURE 2 – Tracé de erf(x)

Calculez f(0, t) et $\frac{\partial f}{\partial x}(0, t)$.

3. On cherche un champ de température tel que :

$$T_1(x < 0, t) = A_1 + B_1 f(x, t)$$
 et $T_2(x > 0, t) = A_2 + B_2 f(x, t)$

Calculez la température T_I à la jonction des deux barres en fonction de T_1 , T_2 et des effusivités thermiques $E_i = \sqrt{\mu_i c_i \lambda_i}$.

4. Calculez la température de contact entre la main à 37°C et le bois ou l'acier à 20°C.

 $Donn\acute{e}s$: E_{main} = 1800 S.I, E_{bois} = 400 S.I et E_{acier} = 14 000 S.I.

Corrigé:

- L'équation de la chaleur étant valable dans les deux barres, on trouve comme dans le cours :
 - Pour x < 0:

$$\frac{\partial T_1}{\partial t}(x,t) - D_1 \frac{\partial^2 T_1}{\partial x^2}(x,t) = 0 \tag{3}$$

• Pour x > 0:

$$\frac{\partial T_2}{\partial t}(x,t) - D_2 \frac{\partial^2 T_2}{\partial x^2}(x,t) = 0 \tag{4}$$

Avec:

$$\boxed{D_1 = \frac{\lambda_1}{\mu_1 C_1}} \qquad \boxed{D_2 = \frac{\lambda_2}{\mu_2 C_2}}$$

2. Il est immédiat que :

$$f(0,t)=0$$

$$\frac{\partial f}{\partial x}(0,t) = \frac{1}{\sqrt{D\pi t}}$$

3. Étudions nos conditions aux limites:

$$\lim_{x \to -\infty} T_1(x, t) = T_1 \text{ et } \lim_{x \to +\infty} T_2(x, t) = T_2$$

Or, en considérant les limites en $\pm \infty$ de la fonction erf, il vient :

$$A_1 - B_1 = T_1$$
 et $A_2 + B_2 = T_2$

De plus, en x = 0, la température est continue et égale à T_J , et on sait d'après la question précédente que f(0, t) = 0, d'où :

$$A_1 = B_1 = T_J$$

Enfin, en x = 0, la continuité du flux thermique (donné par la *loi de Fourier*) s'écrit :

$$j_{Q_1}(0,t) = j_{Q_2}(0,t) \implies -\lambda_1 \frac{\partial T_1}{\partial x}(0,t) = -\lambda_2 \frac{\partial T_2}{\partial x}(0,t)$$
$$\implies \boxed{E_1 B_1 = E_2 B_2}$$

On a donc le système suivant :

$$\begin{cases} A_1 &= B_1 + T_1 \\ A_2 &= T_2 - B_2 \\ A_1 &= B_1 = T_J \\ B_1 &= \frac{E_2}{E_1} B_2 \end{cases}$$

On arrive finalement à:

$$T_J = \frac{E_2 T_2 + E_1 T_1}{E_1 + E_2}$$

Ainsi, la température de contact est la moyenne pondérée des températures des deux corps, les « poids » étant leurs effusivités.

4. On trouve:

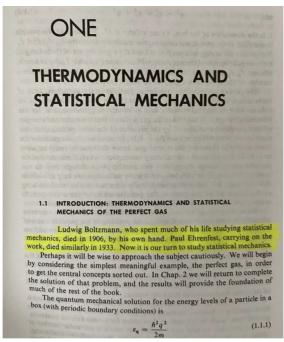
$$T_{\text{main-bois}} = 33.9 \,^{\circ}\text{C}$$

et

$$T_{\text{main-acier}} = 21,9 \,^{\circ}\text{C}$$

ce qui est conforme à l'expérience de la vie courante!

7



The people studying it:

