



## SUJET DS n° 8

## Chapitre n° 8 « Thermodynamique »

Nom : .....

Prénom : .....

## Exercice 1 :

1. Mode de transfert thermique : conduction, convection et rayonnement

2. Transfert thermique à travers la paroi : conduction

3. Équation différentielle vérifiée par  $T(r)$ 

Premier principe thermodynamique

$$\Delta U = W + Q \quad \text{avec } W = 0 \quad \text{car la bouteille est incompressible}$$

$$\Rightarrow \Delta U = Q$$

de variation d'énergie interne  $\Delta U$  s'écrit  $\Delta U = C \Delta T$ 

$$\text{et } Q = \phi \times \Delta r = h S \times (T_{ext} - T(r)) \times \Delta r$$

$$\text{donc } C \Delta T = h S (T_{ext} - T(r)) \times \Delta r$$

$$\Rightarrow \frac{\Delta T}{\Delta r} = \frac{hS}{C} (T_{ext} - T(r)) \quad \text{en posant } \bar{\alpha} = \frac{C}{hS}$$

$$\Rightarrow \frac{\Delta T}{\Delta r} = \frac{1}{\bar{\alpha}} T_{ext} - \frac{1}{\bar{\alpha}} T(r)$$

$$\text{De plus } \lim_{r \rightarrow 0} \frac{\Delta T}{\Delta r} = \frac{dT}{dt} ; \text{ il vient } \frac{dT(t)}{dt} = - \frac{1}{\bar{\alpha}} \times T(t) + \frac{1}{\bar{\alpha}} \times T_{ext}$$

$$\Rightarrow \frac{dT(t)}{dt} = - \frac{1}{\bar{\alpha}} (T(t) - T_{ext})$$

## 4 : Expressions de A et B

La solution de cette équation différentielle est de la forme

$$T(t) = A e^{-t/\bar{\alpha}} + B \quad \left\{ \begin{array}{l} \frac{dT(t)}{dt} = - \frac{1}{\bar{\alpha}} \times T(t) + \frac{1}{\bar{\alpha}} \times T_{ext} \\ a' \\ b \end{array} \right.$$
$$\text{avec } B = - \frac{b}{a} = - \frac{T_{ext}/\bar{\alpha}}{-1/\bar{\alpha}} = T_{ext}$$

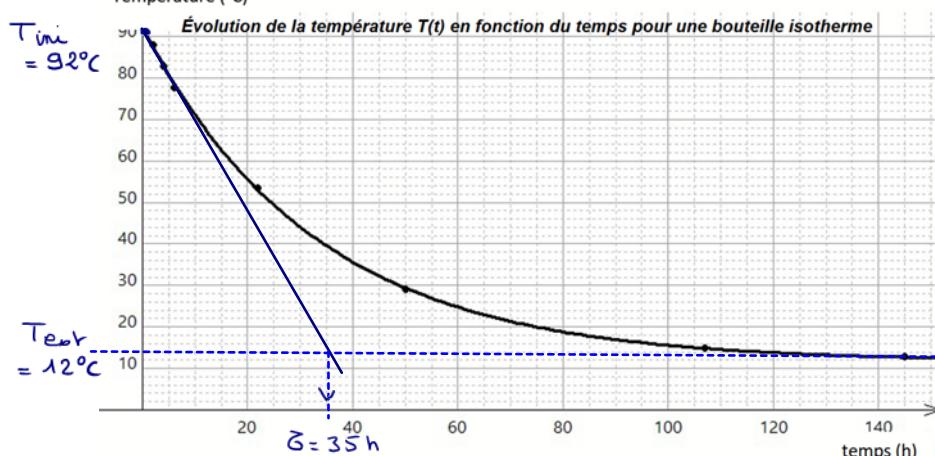
$$\text{de plus à } t=0 \text{, } T(t=0) = T_{ini} \Rightarrow T(t=0) = A e^{0/\bar{\alpha}} + T_{ext} = T_{ini}$$

$$\Rightarrow A + T_{ext} = T_{ini} \Rightarrow A = T_{ini} - T_{ext}$$

$$5. \quad T(t) = (T_{ini} - T_{ext}) e^{-t/\bar{\alpha}} + T_{ext}$$

## 6 - et 7 -

Température (°C)



8 - Nouvelle bouteille :  $\zeta = 51,2 \text{ h}$ ;  $T(t) = A e^{-t/\zeta} + B$  avec  $A = 78^\circ\text{C}$  et  $B = 10^\circ\text{C}$

Calcul de la durée  $t$  nécessaire pour que l'eau soit à  $70^\circ\text{C}$

$$T(t) = A e^{-t/\zeta} + B$$

$$\text{issons } t \quad A e^{-t/\zeta} = T(t) - B$$

$$\Rightarrow e^{-t/\zeta} = \frac{T(t) - B}{A} \Rightarrow \ln(e^{-t/\zeta}) = \ln\left(\frac{T(t) - B}{A}\right)$$

$$\Rightarrow -t/\zeta = \ln\left(\frac{T(t) - B}{A}\right)$$

$$\Rightarrow t = -\zeta \ln\left(\frac{T(t) - B}{A}\right) = -51,2 \times \ln\left(\frac{70 - 10}{78}\right).$$

$$\Rightarrow t = 13 \text{ h}$$

Il faut donc 13 h pour que l'eau passe d'une température de  $78^\circ\text{C}$  à  $70^\circ\text{C}$

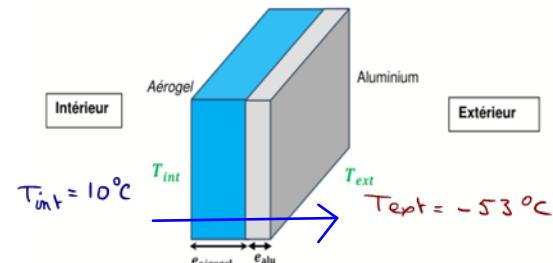
$$\text{Donc } 21 \text{ h} + 13 \text{ h} = 21 \text{ h} + 3 \text{ h} + 10 \text{ h} = 10 \text{ h du matin}$$

Exercice 2 :

1. de flux thermique à toujours

le sens de la source chaude vers  
la source froide :

De l'intérieur  $T_{int} (10^\circ\text{C})$  vers l'extérieur



$$T_{int} = 10^\circ\text{C}$$

$$T_{ext} = -53^\circ\text{C}$$

$T_{ext} (-53^\circ\text{C})$

2. Le principal mode de transfert thermique, ici, est la conduction  
à travers la paroi.

Les 2 autres modes de transfert thermique sont la convection  
et les rayonnements

3. Calcul de la résistance thermique  $R_{th}$  à travers la pièce  
composée uniquement d'aluminium.

$$R_{th}(Alu) = \frac{e}{\lambda_{Alu} \times S} = \frac{e}{\lambda_{Alu} \times L \times l} = \frac{0,85 \cdot 10^{-2}}{237 \times 40 \cdot 10^{-2} \times 15 \cdot 10^{-2}} \\ = 6,0 \cdot 10^{-4} \text{ K.W}^{-1}$$

4. Calcul du flux  $\Phi_{Alu}$

$$\Phi_{Alu} = \frac{\Delta T}{R_{th}(Alu)} = \frac{T_{int} - T_{ext}}{R_{th}(Alu)} = \frac{10 - (-53)}{6,0 \cdot 10^{-4}} = 1,1 \cdot 10^5 \text{ W}$$

5. Calcul de la résistance thermique  $R_{th}(\text{aéo})$  seul :

$$R_{th}(\text{aéo}) = \frac{e_{aéo}}{\lambda_{aéo} \times S} = \frac{3,5 \cdot 10^{-2}}{0,0015 \times 40 \cdot 10^{-2} \times 15 \cdot 10^{-2}} \\ = 3,9 \cdot 10^2 \text{ K.W}^{-1}$$

d'aérogel étant posé contre l'aluminium, les résistances s'ajoutent

$$R_{th}(\text{ensemble}) = R_{th}(Alu) + R_{th}(\text{aéo})$$

$$= 6,0 \cdot 10^{-4} + 3,9 \cdot 10^2 = 3,9 \cdot 10^2 \text{ K.W}^{-1}$$

## 6. Calcul du flux thermique $\Phi_{(\text{ensemble})}$

$$\begin{aligned}\Phi_{(\text{ensemble})} &= \frac{T_{\text{int}} - T_{\text{ext}}}{R_{\text{th}}(\text{ensemble})} \\ &= \frac{10 - (-53)}{3,9 \cdot 10^2} = 0,16 \text{ W}\end{aligned}$$

Comparons les 2 flux

$$\frac{\Phi_{\text{Alu}}}{\Phi_{(\text{ensemble})}} = \frac{1,1 \cdot 10^5}{0,16} = 6,9 \cdot 10^5 \Rightarrow$$

$$\Rightarrow \Phi_{\text{Alu}} = 6,9 \cdot 10^5 \times \Phi_{(\text{ensemble})}$$

. Le flux thermique avec l'aluminium seul est environ 690 000 fois plus élevé qu'avec l'aérogel. D'où l'intérêt d'isoler.

7. On a

$$\Phi = \frac{\Delta T}{R_{\text{th}}} = \frac{\Delta T}{e / \lambda \times S} \Rightarrow \Phi = \frac{\Delta T \times \lambda \times S}{e}$$

Donc : - si la surface S est doublée alors le flux  $\Phi$  est doublé  
 - Si l'épaisseur e est doublée alors le flux  $\Phi$  est divisé par 2.





