

EXERCICE C. RAFRAÎCHIR UNE BOISSON (5 pts, 53 minutes)

Mots-clés : premier principe de la thermodynamique, loi de Newton de la thermique

1. En appliquant le premier principe de la thermodynamique au système {canette + boisson} entre l'état initial à la température θ_i et l'état final à la température θ_f , exprimer la variation ΔU de l'énergie interne du système en fonction de C , θ_i et θ_f .

$$\Delta U = W + Q, \text{ or } W = 0$$

$$\Delta U = Q = C.(\theta_f - \theta_i)$$

2. Calculer la valeur de cette variation d'énergie interne au cours du refroidissement du système {canette + boisson} depuis la température ambiante jusqu'à la température finale $\theta_f = 5^\circ\text{C}$.

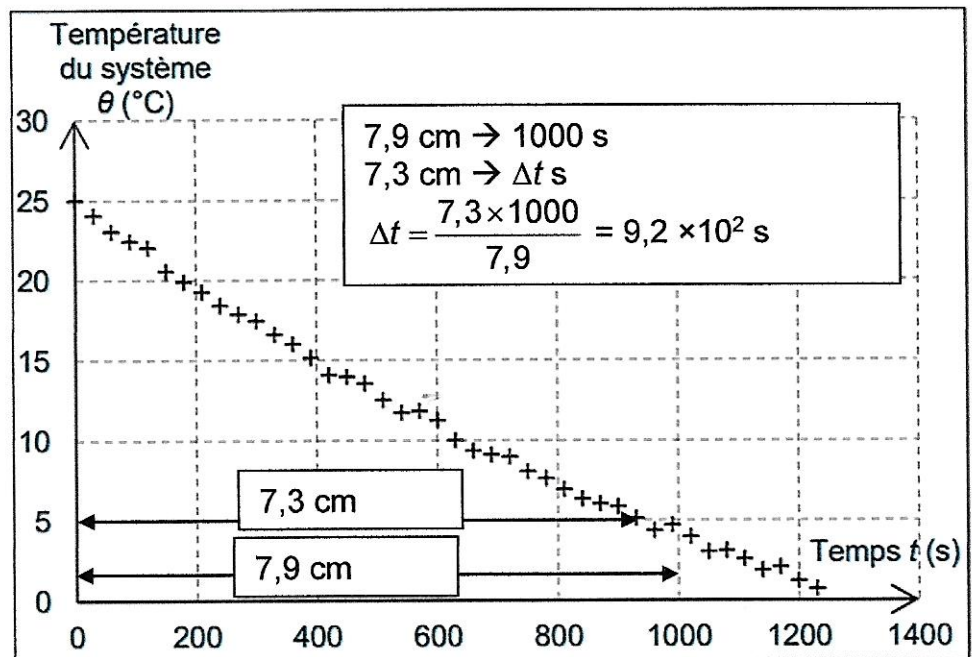
$$\Delta U = C.(\theta_f - \theta_i)$$

$$\Delta U = 1,50 \times 10^3 \times (5 - 25) = -3,0 \times 10^4 \text{ J} = -30 \text{ kJ}$$

3. Commenter le signe du résultat obtenu et interpréter celui-ci en termes d'énergie microscopique.

La variation d'énergie interne est négative car le système {canette + boisson} cède de l'énergie sous forme de chaleur au milieu extérieur. L'agitation des atomes et molécules constituant le système diminue au fur et à mesure du refroidissement. L'énergie cinétique microscopique du système diminue.

4. Déterminer graphiquement la durée Δt nécessaire au refroidissement du système jusqu'à la température $\theta_f = 5^\circ\text{C}$.



5. En formulant, dans un premier temps, l'hypothèse d'un flux thermique ϕ constant au cours du refroidissement du système, calculer la valeur de ϕ . On prendra $\Delta U = -30 \text{ kJ}$ pour la valeur de la variation d'énergie interne.

$$\phi = \frac{Q}{\Delta t} = \frac{\Delta U}{\Delta t}$$

$$\phi = \frac{-30 \times 10^3}{9,2 \times 10^2} = -33 \text{ W}$$

CORRECTION 2

6. Interpréter la courbe donnant l'évolution du flux thermique en fonction de l'écart de température (figure 2). Exploiter la courbe afin d'estimer la valeur du coefficient d'échange thermique surfacique h ; commenter.

La courbe est une droite passant par l'origine, ce qui indique la proportionnalité entre ϕ et $(\theta_{th} - \theta)$.

$$\phi = k.(\theta_{th} - \theta)$$

Cette relation est en accord avec $\Phi = h.S.(\theta_{th} - \theta)$ en posant $k = h.S.$

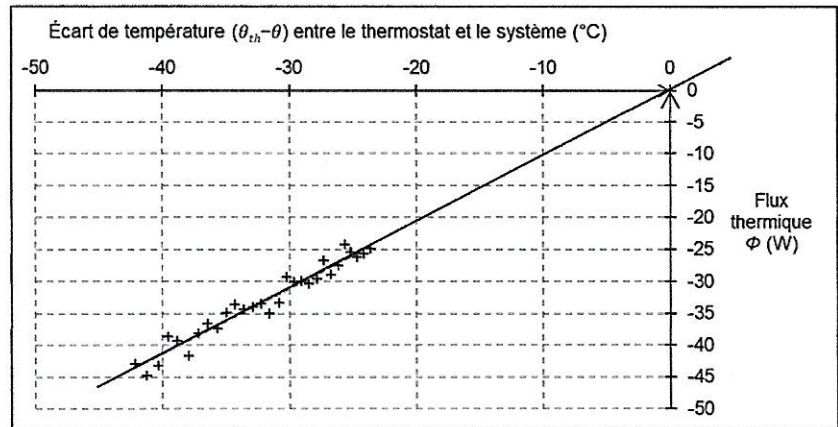


Figure 2 : Évolution du flux thermique en fonction de l'écart de température

$h = \frac{k}{S}$ où k est le coefficient directeur de la droite.

On calcule k avec le point de coordonnées $(-40^\circ\text{C} ; -42 \text{ W})$ $k = \frac{-42 \text{ W}}{-40^\circ\text{C}}$.

$$h = \frac{\frac{42}{40}}{3,1 \times 10^{-2} \text{ m}^2} = 34 \text{ W} \cdot ^\circ\text{C}^{-1} \cdot \text{m}^{-2}$$

Cette valeur est bien comprise dans l'intervalle $5 \text{ à } 50 \text{ W} \cdot \text{K}^{-1} \cdot \text{m}^{-2}$ annoncé dans les données de l'exercice.

CORRECTION (2)

$$7) \quad \theta(t) = (\theta_i - \theta_{Hr}) \times e^{(-\frac{hS}{c} \times t)} + \theta_{Hr}$$

pour $t = 0 \text{ s}$ $\theta(t=0 \text{ s}) = (\theta_i - \theta_{Hr}) \times \underbrace{e^0}_{=1} + \theta_{Hr}$

$$\theta(t=0 \text{ s}) = \theta_i - \theta_{Hr} + \theta_{Hr}$$

$$\theta(t=0 \text{ s}) = \theta_i$$

$t \rightarrow \infty$ $\theta(t=\infty) = (\theta_i - \theta_{Hr}) \times \underbrace{e^{(-\infty)}}_{=0} + \theta_{Hr}$

$$\theta(t=\infty) = \theta_{Hr}$$

La température diminue selon une décroissance exponentielle de θ_i à θ_{Hr} .

Définir et évaluer le temps caractéristique τ :

dans l'exponentielle $e^{-\frac{hS}{c} \times t}$

t est comparé à $\frac{c}{hS}$

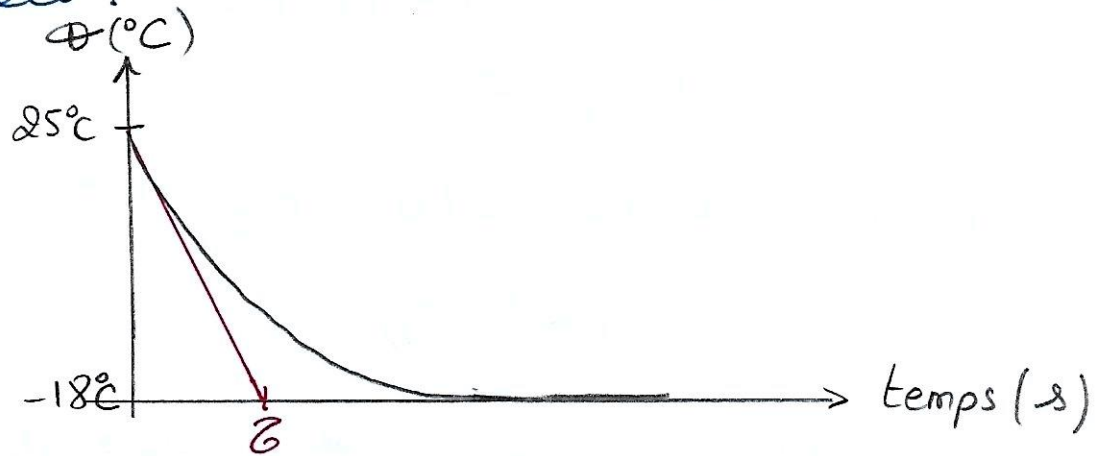
(ou en seconde pour comparer deux grandeurs on divise l'une par l'autre)

et on appellera τ le temps caractéristique par rapport auquel on compare t , soit

$$\tau = \frac{c}{hS}$$

d'où $\tau = \frac{1,50 \times 10^3}{34 \times 3,1 \times 10^{-2}} = \underline{1,4 \times 10^{-3} \text{ s}}$

8) $\Phi(t)$ varie de Φ_i jusqu'à Φ_H de façon exponentielle donc on devrait avoir le graphique complet qui ressemble à ceci :



en traçant la tangente à l'origine on devrait pouvoir lire graphiquement la valeur de z .

Mais le graphique de la figure 1 ne descend pas jusqu'à -18°C .

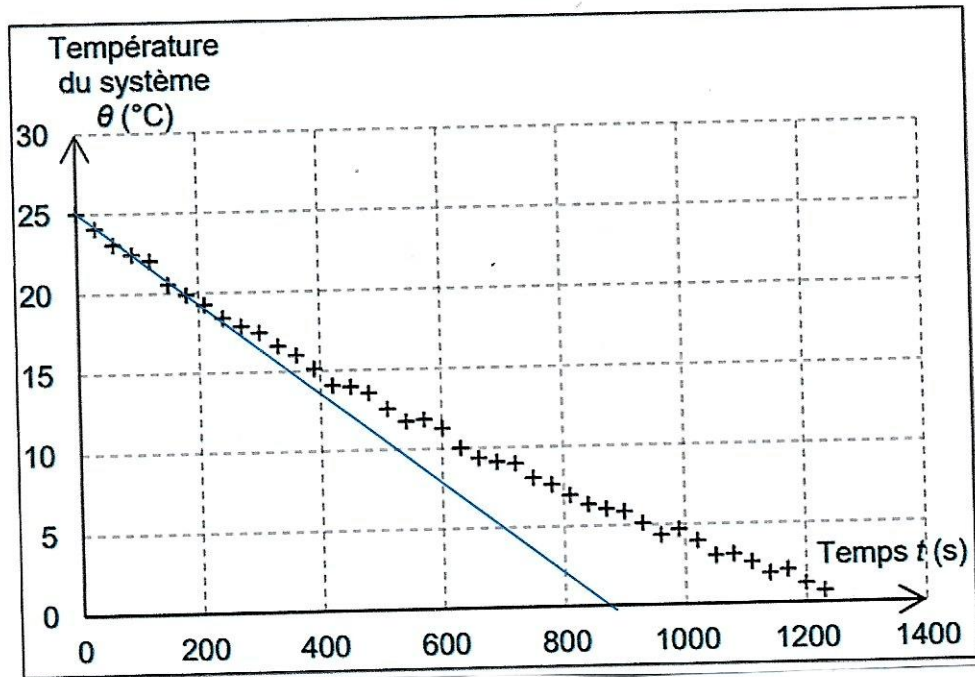
Pau contre on sait que le coefficient directeur de la tangente à l'origine peut s'écrire : $k = \frac{y_B - y_A}{x_B - x_A}$ avec les points

$$A \begin{cases} x_A = z \text{ s} \\ y_A = -18^\circ\text{C} \end{cases} \quad B \begin{cases} x_B = 0 \\ y_B = 25^\circ\text{C} \end{cases}$$

$$\text{d'où } k = \frac{25 - (-18)}{0 - z} = -\frac{43}{z} \quad \text{d'où } \boxed{z = -\frac{43}{k}}$$

calculons k graphiquement sur la tangente à la l'origine

$$A \begin{cases} x_A = 0 \text{ s} \\ y_A = 25^\circ\text{C} \end{cases} \quad B \begin{cases} x_B = 700 \text{ s} \\ y_B = 5^\circ\text{C} \end{cases}$$



$$k = \frac{y_B - y_A}{x_B - x_A} = \frac{5 - 25}{700 - 0} = -2,86 \times 10^{-2} \text{ } ^{\circ}\text{C/s}$$

$$\text{d'où } \tau = -\frac{43}{-2,86 \times 10^{-2}} = \underline{1,5 \times 10^3 \text{ s}}$$

On obtient une valeur proche de celle calculée à la question 7. La différence peut venir du manque de précision sur les lectures graphiques.