

→ 20

Extrait 7: (1)

- Q11. - conduction
- convection
- rayonnement

Q12. $\Delta U_{\text{pilote}} = \overset{=0}{W} + Q$
 $\Delta U_{\text{pilote}} = Q$

Q13. $\phi = \frac{Q \leftarrow J}{\Delta t \leftarrow s}$
 \uparrow
 W

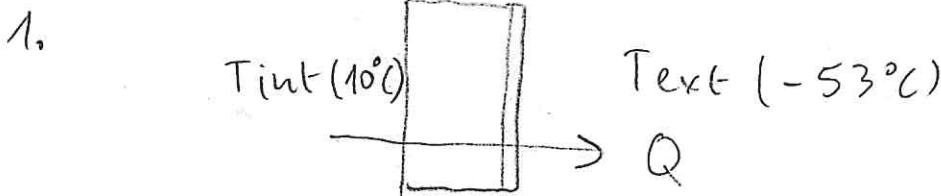
$\phi < 0$ car perte d'énergie du système étudié

Q14. $\phi = \frac{Q}{\Delta t} = \frac{\Delta U_{\text{pilote}}}{\Delta t} = \frac{C \times \Delta T}{\Delta t}$

Q15. $\Delta T = \frac{\phi \times \Delta t}{C} = \frac{-4,6 \times 10^3 \times 10 \times 60}{347 \times 10^3} = -8,0^\circ\text{C}$ or $\Delta T = T_{\text{final}} - T_{\text{ini}}$
 $T_{\text{final}} = \Delta T + T_{\text{ini}} = -8,0 + 37 = 29^\circ\text{C}$

Q16. le pilote n'est pas un corps inerte; des réactions chimiques à l'intérieur du corps réchauffent le corps.

Extrait 8: (2)



le transfert thermique s'effectue du corps chaud (10°C) vers l'atmosphère froide (-53°C)

Il s'agit de la conduction

$\phi = \frac{\Delta T}{R_{\text{th}}} \Rightarrow R_{\text{th}} = \frac{\Delta T}{\phi}$

$R_{\text{th,alu}} = \frac{l_{\text{alu}}}{\lambda_{\text{alu}} \times S_{\text{alu}}} = \frac{0,85 \times 10^{-2}}{237 \times 0,40 \times 0,15} = 6,0 \times 10^{-4} \text{ K.W}^{-1}$
 $= 6,0 \times 10^{-4} \text{ K.W}^{-1}$

\uparrow
 $L \times l$

$$4. \quad \Phi = \frac{\Delta T}{R_{th}} = \frac{10 - (-53)}{6,0 \times 10^{-4}} = 1,1 \times 10^5 \text{ W} \quad (2)$$

$$5. \quad R_{aerogel} = \frac{e_{aerogel}}{\lambda_{aerogel} \times S_{aerogel}} = \frac{3,5 \times 10^{-2}}{0,0015 \times 0,40 \times 0,15} = 3,9 \times 10^2 \text{ K/W}$$

$$6. \quad \Phi = \frac{\Delta T}{R_{th \text{ totale}}} = \frac{10 - (-53)}{6,0 \times 10^{-4} + 3,9 \times 10^2} = 0,16 \text{ W}$$

$$7. \quad \Phi = \frac{\Delta T}{R_{th}} = \frac{\Delta T}{\frac{e}{\lambda \times S}} = \frac{\Delta T \times \lambda \times S}{e}$$

donc si S double alors Φ double

donc si e double alors Φ est divisé par deux.

exercice 9:

$$5. \quad \Phi = \frac{Q}{\Delta t} = \frac{\Delta U}{\Delta t} = \frac{-30 \times 10^3}{920} = -33 \text{ W}$$

6. Plus $\Delta \theta \uparrow$, plus le flux thermique Φ entre le système et le thermostat (air du congélateur) augmente (les "déperditions thermiques" augmentent)

Loi de Newton: $\Phi = h_0 \cdot S \cdot (\theta_{ext} - \theta)$ avec $h = \text{cst}$
et $S = \text{cst}$

sur le graphe représentant Φ en fonction de $\theta_{ext} - \theta$
c'est une fonction linéaire de coefficient directeur $h_0 \cdot S$.

$$a = \frac{\Phi_A}{(\theta_{ext} - \theta)_A} = \frac{-40}{-38} \leftarrow \text{(ne pas prendre d'échelle car la droite tracée n'est pas précise)}$$

$$a = 1,1 \text{ W/K}$$

$a = h \times S$

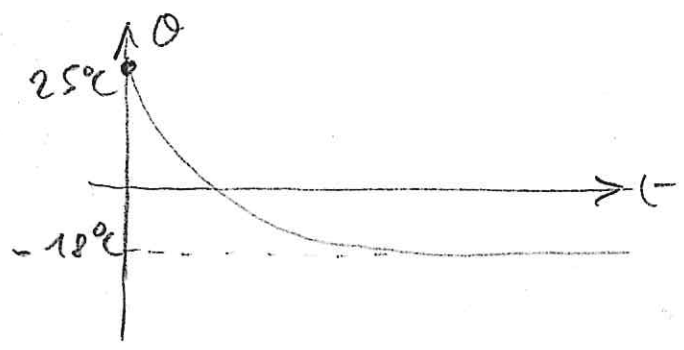
$h = \frac{a}{S} = \frac{1,1}{3,1 \times 10^{-2}} = 35 \text{ W.K}^{-1} \cdot \text{m}^{-2} \in [5; 50] \text{ donc cohérent.}$

7. $\theta(t) = (\theta_i - \theta_{th}) e^{-\frac{hS}{c} t} + \theta_{th}$

à $t=0$: $\theta(0) = (\theta_i - \theta_{th}) e^0 + \theta_{th} = \theta_i = 25^\circ\text{C}$

à $t \rightarrow \infty$: $\theta(t \rightarrow \infty) = (\theta_i - \theta_{th}) e^{-\infty} + \theta_{th} = \theta_{th} = -18^\circ\text{C}$

$\theta(t)$ est une fonction exponentielle décroissante :



$\theta(t) = (\theta_i - \theta_{th}) e^{-\frac{hS}{c} t} + \theta_{th} = (\theta_i - \theta_{th}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \theta_{th}$
avec $\frac{1}{\tau} = \frac{hS}{c}$

donc $\tau = \frac{c}{h \times S} = \frac{c}{a} = \frac{1,50 \times 10^3}{1,1} = 1,4 \times 10^3 \text{ s}$

exercice 10: $= 0$ (pas de déplacement de barys)

Q4. $\Delta U_{\text{fer}} = W + Q$

$m_{\text{fer}} \times c_{\text{fer}} \times \Delta\theta = Q$

$m_{\text{fer}} \times (c_{\text{fer}} \times \Delta\theta = \phi \times \Delta t$ ($\phi = \frac{Q}{\Delta t}$)

$m_{\text{fer}} \times c_{\text{fer}} \frac{\Delta\theta}{\Delta t} = h \times S (\theta_{\text{ext}} - \theta)$

à $\Delta t \rightarrow 0$: $m_{\text{fer}} \times c_{\text{fer}} \frac{d\theta}{dt} = h \times S (\theta_{\text{ext}} - \theta)$

$$m_{\text{fer}} \times C_{\text{fer}} \times \frac{d\theta}{dt} = h S \theta_{\text{ext}} - h S \theta$$

$$m_{\text{fer}} \times C_{\text{fer}} \times \frac{d\theta}{dt} + h S \times \theta = h \times S \times \theta_{\text{ext}}$$

$$\frac{d\theta}{dt} + \frac{h S}{m_{\text{fer}} \times C_{\text{fer}}} \times \theta = \frac{h \times S \times \theta_{\text{ext}}}{m_{\text{fer}} \times C_{\text{fer}}}$$

$$\frac{d\theta}{dt} + \frac{\theta}{\tau} = \frac{\theta_{\text{ext}}}{\tau} \quad \text{avec} \quad \frac{1}{\tau} = \frac{h S}{m_{\text{fer}} \times C_{\text{fer}}}$$

$$Q 5. \quad \frac{d\theta}{dt} = -\frac{1}{\tau} (\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t}{\tau}}$$

$$\begin{aligned} \frac{d\theta}{dt} + \frac{\theta}{\tau} &= -\frac{1}{\tau} (\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \frac{1}{\tau} \left((\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \theta_{\text{ext}} \right) \\ &= -\frac{1}{\tau} (\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \frac{1}{\tau} (\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \frac{\theta_{\text{ext}}}{\tau} \\ &= \frac{\theta_{\text{ext}}}{\tau} \quad \text{CQFD} \end{aligned}$$

Q6.

date d'arrivée: $t_1 = 1 \text{ minute} + 1 \text{ minute} + \text{quelques secondes}$
 $\approx 130 \text{ s}$ 10s

$$\theta(t_1) = (\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t_1}{\tau}} + \theta_{\text{ext}}$$

$$= (900 - 15) e^{-\frac{130}{880}} + 15$$

$= 778 \text{ }^\circ\text{C}$ ← température très élevée qui brûle la corne

$$27. \theta(t) = (\theta_0 - \theta_{\text{ext}}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \theta_{\text{ext}}$$

avec ce cas:

$$\theta_0 = 600 \text{ }^\circ\text{C}$$

$$\theta_{\text{ext}} = 15 \text{ }^\circ\text{C}$$

→

$$\tau = \frac{m_{\text{fer}} \times C_{\text{fer}}}{h_{\text{eau}} \times S}$$

$J \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$ $\frac{\text{kg}}{\text{g}}$
 $\text{W} \cdot \text{m}^{-2} \cdot \text{K}^{-1}$ $\frac{\text{m}^2}{\text{m}^2}$

$$m_{\text{fer}} = \rho_{\text{fer}} \times V_{\text{fer}} = 7,87 \times 10^4 = 818 \text{ g} = 0,818 \text{ kg}$$

$$\rho_{\text{fer}} = 7,87 \text{ g/cm}^3$$

000/000

$$S = 293 \text{ cm}^2 = 293 (10^{-2} \text{ m})^2 = 293 \times 10^{-4} \text{ m}^2$$

donc $\tau = \frac{0,818 \times 440}{360 \times 293 \times 10^{-4}} = 34,1 \text{ s}$

- $\theta(t) = (\theta_0 - \theta_{ext}) e^{-\frac{t}{\tau}} + \theta_{ext}$

$$\theta(t) = (600 - 15) \times e^{-\frac{t}{34,1}} + 15$$

$$\theta(t) = 585 \times e^{-\frac{t}{34,1}} + 15$$

On cherche t_{finale} , date à laquelle $\theta(t) = 40^\circ\text{C}$

$$\theta(t_f) = 585 \times e^{-\frac{t_f}{34,1}} + 15$$

$$40 = 585 \times e^{-\frac{t_f}{34,1}} + 15$$

$$40 - 15 = 585 \times e^{-\frac{t_f}{34,1}}$$

$$\frac{25}{585} = e^{-\frac{t_f}{34,1}}$$

$$\ln \frac{25}{585} = -\frac{t_f}{34,1} \Rightarrow \boxed{t_f = -34,1 \times \ln \frac{25}{585} = 108 \text{ s}}$$

$$\left. \begin{aligned} \ln \frac{25}{585} &= -\frac{t_f}{34,1} \\ \ln \frac{585}{25} &= \frac{t_f}{34,1} \end{aligned} \right\}$$

$$t_f = 34,1 \times \ln \frac{585}{25} = 108 \text{ s}$$

28. $20 \text{ s} < 108 \text{ s} \Rightarrow$ la fonction $\theta(t)$ ne décrit pas la réalité \Rightarrow loi de Newton: pas adapté à ce cas.

le forgeron doit sans doute agiter l'eau, ce qui n'est pas pris en compte dans le modèle.

Exercice 11:

(6)

$$Q_1 \cdot R_{th\ verre} = \frac{e_{verre}}{S_F \times d_{verre}} = \frac{4,0 \times 10^{-3}}{2,0 \times 1,1} = 1,8 \times 10^{-3} \text{ kW}$$

$$Q_2 \cdot R_{th\ argon} = 0,33 \text{ kW}^{-1}$$

$R_{th\ argon} > R_{th\ verre} \Rightarrow$ L'argon isole davantage que le verre. L'argon "résiste" mieux aux pertes thermique que le verre.

Q3. conduction, convection, rayonnement

$$Q_4. \Phi_{fen\hat{e}tre} = \frac{\theta_{chaud} - \theta_{froid}}{R_{th\ fen\hat{e}tre}} = \frac{\theta_{chaud} - \theta_{froid}}{R_{th\ argon}}$$

$$\Phi_{fen\hat{e}tre} = \frac{\theta_{int} - \theta_{ext}}{R_{th\ argon}} = \frac{19 - 5}{0,33} = 42 \text{ W}$$

$\xrightarrow{14 \leftarrow 2 \text{ CS}}$

$$\begin{aligned} Q_5. \Phi_{total} &= \Phi_{bois} + \Phi_{fen\hat{e}tre} \\ &= 1,8 \times 10^2 + 42 = 2,2 \times 10^2 \text{ W} \end{aligned}$$

Q6. $\Delta U_{air} = W + Q$



onc $\Delta U_{air} = -Q_1 + Q_2$

or la température de la pièce est constante

donc l'énergie interne de l'air de la pièce est constante donc $\Delta U_{\text{air}} = 0$ (7)

d'où $0 = -Q_1 + Q_2$

$Q_1 = Q_2$

Q7. $\Phi_{\text{total}} = \frac{Q_1}{\Delta t}$ (valeur obtenue pour $\theta_{\text{ext}} = 5^\circ\text{C}$ et $\theta_{\text{int}} = 15^\circ\text{C}$ (questions précédentes))

$Q_1 = \Phi_{\text{total}} \times \Delta t$

$Q_1 = 2,2 \times 10^2 \times (6 \times 30 \times 24 \times 3600) = 3,5 \times 10^9 \text{ J}$

or $Q_2 = Q_1$

donc $Q_2 = 3,5 \times 10^9 \text{ J}$ transfert thermique apporté par le radiateur

• Comparaison avec les normes:

1 kWh $\leftrightarrow 3,6 \times 10^6 \text{ J}$

Q_2 kWh $\leftrightarrow 3,5 \times 10^9 \text{ J}$

$Q_2 = \frac{3,5 \times 10^9}{3,6 \times 10^6} = 9,6 \times 10^2 \text{ kWh}$ pour toute la construction, soit 82 m²

bilan: Energie par m²: $\frac{9,6 \times 10^2}{82} = 12 \text{ kWh/m}^2$

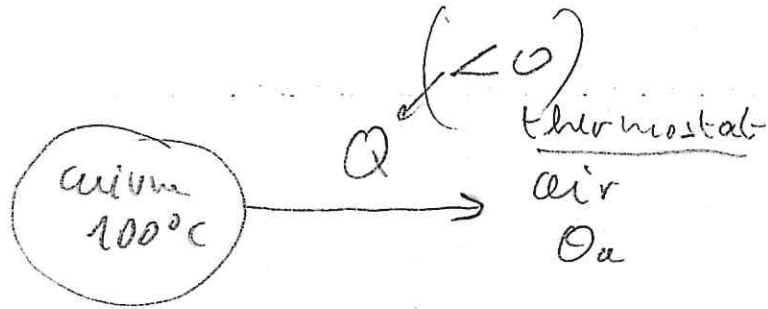
5 < 12 < 50 kWh/m²
 ↑
 vieille norme ↑ ancienne norme

conclusion: → ...

Construction aux normes pour l'ancienne norme mais pas pour la nouvelle norme. ⑧

Exercice 12: -

1. transfert thermique du corps chaud vers le corps froid.



2. $\Delta U_{cuive} = W_0 + Q$

$m_{cuive} \times C_{cuive} \times \Delta \theta = Q$

3. $\Phi = \frac{Q}{\Delta t}$

4. $\Phi = h \times S \times (\theta_{th} - \theta(t))$

$\frac{Q}{\Delta t} = h \times S \times (\theta_{th} - \theta(t))$

$\frac{m_{cuive} \times C_{cuive} \times \Delta \theta}{\Delta t} = h \times S \times (\theta_{th} - \theta)$

5. $m_{cu} \times C_{cu} \times \frac{\Delta \theta}{\Delta t} = h \times S \times \theta_{th} - h \times S \times \theta$

$\Delta t \rightarrow 0$ donc:

$m_{cu} \times C_{cu} \times \frac{d\theta}{dt} = h \times S \times \theta_{th} - h \times S \times \theta$

$$\tau = \frac{m_{cu} \times C_{cu}}{h \times S} \cdot J \cdot \frac{kg^{-1}}{g} K^{-1}$$

\uparrow $W m^{-2} K^{-1}$

(10)

$$V: S = 22 \text{ cm}^2$$

$$S = 22 \times (10^{-2} \text{ m})^2$$

$$S = 22 \times 10^{-4} \text{ m}^2$$

$$\tau = \frac{44,8 \times 10^{-3} \times 385}{10 \times 22 \times 10^{-4}} = 7,8 \times 10^2 \text{ s} = (784 \text{ s})$$

Bi eun :

$$\theta(t) = (\theta_a - \theta_{th}) \times e^{-\frac{t}{\tau}} + \theta_{th}$$

$$\theta(t) = (20,5 - 100,0) e^{-\frac{t}{784}} + 100,0$$

$$\theta(t) = 100 - 79,5 \times e^{-\frac{t}{784}}$$

8. $\theta(t_1) = 99^\circ \text{C} = 100 - 79,5 \times e^{-\frac{t_1}{784}}$

$$99 - 100 = -79,5 \times e^{-\frac{t_1}{784}}$$

$$-1 = -79,5 \times e^{-\frac{t_1}{784}}$$

$$1 = 79,5 \times e^{-\frac{t_1}{784}}$$

$$\frac{1}{79,5} = e^{-\frac{t_1}{784}}$$

$$\ln \frac{1}{79,5} = -\frac{t_1}{784}$$

$$M_{air} \times C_{air} \frac{d\theta}{dt} + h \times S \times \theta = h \times S \times \theta_{th}$$

$$\frac{d\theta}{dt} + \frac{h \times S}{M_{air} \times C_{air}} \theta = \frac{h \times S}{M_{air} \times C_{air}} \theta_{th}$$

$$\frac{d\theta}{dt} + \frac{1}{\tau} \theta = \frac{1}{\tau} \times \theta_{th}$$

avec $\frac{1}{\tau} = \frac{h \times S}{M_{air} \times C_{air}}$ ($\tau = \frac{M_{air} \times C_{air}}{h \times S}$)

6.

à $t_0 = 0s$:

théorie: $\theta(0) = A \times e^{-\frac{0}{\tau}} + B = A + B$
expérience $\theta(0) = \theta_a$ } $A + B = \theta_a$

à t_{∞}

théorie $\theta(t_{\infty}) = A e^{-\frac{t_{\infty}}{\tau}} + B = B$
expérience: $\theta(t_{\infty}) = \theta_{th}$ } $B = \theta_{th}$

or $A + B = \theta_a \Rightarrow A = \theta_a - B$
 $A = \theta_a - \theta_{th}$

7. $\theta(t) = A \times e^{-\frac{t}{\tau}} + B$

$$\theta(t) = (\theta_a - \theta_{th}) \times e^{-\frac{t}{\tau}} + \theta_{th}$$

$\theta_a = 20,5^{\circ}C$

$\theta_{th} = 100,0^{\circ}C$

$$= \ln \frac{1}{79,5} = \frac{t_1}{784}$$

$$\ln 79,5 = \frac{t_1}{784}$$

$$t_1 = \underbrace{784}_{(7,8 \times 10^2)} \times \ln 79,5 = 3,4 \times 10^3 \text{ s}$$

9. $\Delta U_{\text{cuivre}} + \Delta U_{\text{eau}} = W + Q$

$\Delta U_{\text{cuivre}} + \Delta U_{\text{eau}} = 0$ car système isolé

$$\Delta U_{\text{cuivre}} + \Delta U_{\text{eau}} = 0$$

$$m_{\text{cu}} \times C_{\text{cu}} \times (\theta_f - \theta_{\text{th}}) + m_{\text{eau}} \times C_{\text{eau}} \times (\theta_f - \theta_c) = 0$$

$$m_{\text{cu}} \times C_{\text{cu}} \times (\theta_f - \theta_{\text{th}}) = - m_{\text{eau}} \times C_{\text{eau}} (\theta_f - \theta_c)$$

$$C_{\text{cu}} = - \frac{m_{\text{eau}} \times C_{\text{eau}} (\theta_f - \theta_c)}{m_{\text{cu}} \times (\theta_f - \theta_{\text{th}})}$$

$$C_{\text{cu}} = \frac{m_{\text{eau}} \times C_{\text{eau}} (\theta_f - \theta_c)}{m_{\text{cu}} \times (\theta_{\text{th}} - \theta_f)}$$

10. J.kg⁻¹.K⁻¹

$$C = \frac{0,100 \times 4180 \times (23,1 - 20,5)}{0,0448 \times (100,0 - 23,1)} = 315 \text{ J.kg}^{-1}.\text{K}^{-1}$$

$$C_{\text{référence}} = 385 \text{ J} \cdot \text{kg}^{-1} \cdot \text{K}^{-1}$$

(12)

L'écart entre C_{exp} et $C_{\text{référence}}$ est conséquent mais la valeur calculée de C_{exp} comporte de nombreuses mesures (m_{eau} , m_{cu} , θ_f , θ_e , θ_{th}); chacune d'elles possède une incertitude, cela engendre une incertitude importante pour C .

D'autre part, le système {eau + cuivre} n'est pas en réalité - pas isolé, il échange de la chaleur avec le calorimètre et l'air ambiant donc la relation $\Delta U_{\text{cuivre} + \text{eau}} = 0$ n'est pas tout à fait exacte.