

PSI2. Exercice bilan de conduction thermique sur le mouton.

Proposition de solution.

Q1  $\lambda$  en  $W \cdot K^{-1} \cdot m^{-1}$ .

Q2  $T(\eta, t) = T(\zeta, t) \Rightarrow \vec{q}_{grad T} = \left(\frac{\partial T}{\partial \zeta}\right) \vec{e}_2$   
 $\Rightarrow \vec{j}_q = -\lambda \left(\frac{\partial T}{\partial \zeta}\right) \vec{e}_2$

$\vec{j}_q$  SELON  $\vec{e}_2$   
 DANS LE SENS DES T DECROISSANTES  
 DEPEND DE  $\zeta$  et  $t$ .

Q3 cf. COURS  $\Rightarrow \frac{\partial T}{\partial t} = D \cdot \frac{\partial^2 T}{\partial \zeta^2}$  avec  $D = \frac{\lambda}{\rho c}$

Q4 REGIME STATIONNAIRE  $\Rightarrow \frac{\partial T}{\partial t} = 0 \Rightarrow \frac{\partial^2 T}{\partial \zeta^2} = \frac{d^2 T}{d\zeta^2} = 0$   
 $\Rightarrow \frac{dT}{d\zeta} = cte.$

$\Rightarrow$  LE VECTEUR  $\vec{j}_q$  EST UNE CONSTANTE.

Q5 ON INTEGRE DEUX FOIS  $T''(\zeta) = 0 \Rightarrow T(\zeta) = A\zeta + B.$

AIEZ LES DEUX CL FOURNIES :  $T(\zeta) = T_{entree} + \left(\frac{T_{sortie} - T_{entree}}{L}\right) \zeta$

$\hookrightarrow \vec{j} = \frac{\lambda}{e} (T_{entree} - T_{sortie}) \cdot \vec{e}_2$

$\hookrightarrow \varphi = \iint_{SECTION} \vec{j} \cdot \vec{n} ds \xrightarrow{\vec{n} = \vec{e}_2} = \left(\frac{\lambda S}{e}\right) (T_{entree} - T_{sortie})$

Q6  $T_{entree} - T_{sortie} = \left(\frac{e}{\lambda HL}\right) \varphi$

$\underline{Id}$   $V_{entree} - V_{sortie} = R I$

RESISTANCES EN SERIE  $\equiv$  MEME  $\varphi \Rightarrow$  ON AJOUTE LES RESISTANCES

EN PARALLELE  $\equiv$  MEME  $(T_{entree} - T_{sortie})$

$\Rightarrow$  ON AJOUTE LES CONDUCTANCES

Q7) ON APPLIQUE Q6  $\Rightarrow \lambda_{\text{boite}} = \frac{e\gamma}{S(T_c - T_b)}$

Q8) ON A SIX RESISTANCES EN //.

\* SUR LES CÔTÉS, 4 RESISTANCES  $R_c = \frac{e}{\lambda L H}$

\* DEVANT ET DERRIERE, 2 RESISTANCES  $R_d = \frac{e}{\lambda H^2}$

ON AJOUTE LES SIX CONDUCTANCES

$$G_{\text{diff}} = 4 \left( \frac{\lambda L H}{e} \right) + 2 \left( \frac{\lambda H^2}{e} \right) = \frac{2 \lambda H}{e} (2L + H)$$

$$\Rightarrow R_{\text{diff}} = \frac{e}{2 \lambda H (2L + H)}$$

NON TONIQUE  $e = e_m \Rightarrow R_{\text{diff}} = 1,8 \text{ K.W}^{-1}$

TONIQUE  $e = e_m \Rightarrow R_{\text{diff}} = 0,09 \text{ K.W}^{-1}$

Q9) CETTE FORMULE DEFINIT UNE CONDUCTANCE SURFACIALE

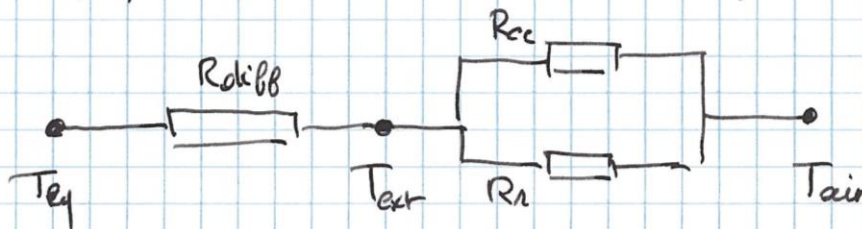
$$G_s = \frac{1}{R} \Rightarrow G = \frac{1}{R} \left( \text{Surface ext. de la boite} \right)$$

$$4LH + 2H^2$$

$$\hookrightarrow R_{cc} = \frac{1}{2 \lambda H [H + 2L]} \approx 0,18 \text{ K.W}^{-1}$$

Q10) TÊTE ECRITURE AVEC Q9  $R_2 = \frac{1}{2 \lambda H [H + 2L]}$

Q11)  $R_n$  et  $R_{cc}$  en //, l'ensemble en serie avec  $R_{\text{diff}}$





$$\Rightarrow R = R_{diff} + \frac{R_{cc} \cdot R_n}{R_{cc} + R_n} \quad R_1 = 1,9 \text{ KW}^{-1} \quad R_2 = 0,17 \text{ K.W}^{-1}$$

**Q12** TRES INTERESSANT CONFUSION SUR L.  
EN FAIT, C'EST  $\Delta H_{vap}^0 \dots$

LE CONCEPTEUR A OUBLIÉ QUE L ETAIT DÉJÀ UTILISÉ. ERREUR NON DÉTECTÉE OU NON CORRIGÉE

EN RÉGIME STATIONNAIRE = LA PUISSANCE APPORTÉE PAR LE MÉTABOLISME ÉQUILIBRE LES PERTES

$$P_{m0} = \frac{T_{int} - T_{air}}{R_1} + \dot{m} \Delta H_{vap}^0 \quad \text{AN} \quad P_{m0} = 18 \text{ W}$$

**Q13**  $R_1 \rightarrow R_2$  ET NE PAS TOUCHER AU SECOND TERME

AN  $P'_{m0} = 200 \text{ W}$

**Q14** VOLUME BRIBIS :  $H^2L \Rightarrow$  masse  $\mu H^2L$

→ CAPACITÉ THERMIQUE  $C_{BRIBIS} = \mu H^2L C$

PUIS PREMIER PRINCIPLE À PRESSION CONSTANTE :  $\Delta H = Q$

PENDANT  $dt$ , LA TEMPÉRATURE VARIE DE  $dT$   
H VARIE DE  $dH = C_{BRIBIS} dT$

LA CHALEUR RESUE PAR LA BRIBIS EST :

- \*  $P_m dt$  PAR LE MÉTABOLISME

- \*  $-\dot{m} \Delta H_{vap}^0$  PAR LA SUDATION

- $-\left(\frac{T(H) - T_{air}}{R_1}\right)$  PAR LA CONDUCTION.

$$\rightarrow C_{BRIBIS} dT = \left( P_m - \dot{m} \Delta H_{vap}^0 - \frac{T(H) - T_{air}}{R_1} \right) dt$$

ON DIVISE PAR  $dt$ , QUE L'ON FAIT TENDRE VERS 0.



$$(\mu H^2 L c) \left( \frac{dT}{dt} \right) + \frac{1}{R_2} (T(H) - T_{air}) = \frac{R_1 (p_m - \bar{n} \Delta H_{vap}^0)}{R_1}$$

$$\left( \frac{dT}{dt} \right) + \underbrace{\left( \frac{1}{R_1 \mu H^2 L c} \right)}_{\frac{1}{\tau_2}} (T(H) - T_{air}) = \underbrace{\left( \frac{1}{R_1 \mu H^2 L} \right)}_{\frac{1}{\tau_2}} [R_1 (p_m - \bar{n} \Delta H_{vap}^0)]$$

ON Y EST PRESQUE 0

LA SOLUTION PARTICULIERE EST  $T_{part} = T_{air} + R_1 (p_m - \bar{n} \Delta H_{vap}^0)$   
(REGIME PERMANENT)

ON LA CONNAIT QD  $p_m = p_{mo} \rightarrow \theta_{eq}$

$$\theta_{eq} = T_{air} + R_1 (p_{mo} - \bar{n} \Delta H_{vap}^0)$$

ON DEFINIT  $T_2$  PAR  $T_2 - T_{air} = R_1 (p_m - \bar{n} \Delta H_{vap}^0)$

↳ EN FAIT  $T_{part}$ .

$$\hookrightarrow T_2 - T_{air} = \underbrace{R_1 (p_{mo} - \bar{n} \Delta H_{vap}^0)}_{\theta_{eq} - T_{air}} + R_1 (p_m - p_{mo})$$

$$\boxed{T_2 = \theta_{eq} + R_1 (p_m - p_{mo})}$$

$$\boxed{\tau_2 = R_1 \mu H^2 L c}$$

(b) SIMPLE RESOLUTION

SOLUTION PARTICULIERE  $T_2(H) = T_2$

SOLUTION GENERALE

$$T_2(t) = A e^{-t/\tau_2}$$

$$\Rightarrow T(H) = T_2 + A e^{-t/\tau_2} \xrightarrow{(CI)} T(H) = (\theta_{eq} - T_2) e^{-t/\tau_2} + T_2$$

(c) AN  $\tau_2 \approx 7,2 \cdot 10^5 s$  (8,3 years)

$T_2 = 41^\circ C$  POUR AIR A  $17^\circ C$