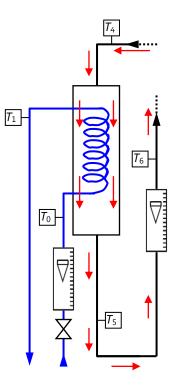
L'échangeur thermique de la pompe à chaleur du lycée Éléments de correction

- 1. Voir schéma ci-contre.
- **2.** Le serpentin du condenseur (l'échangeur thermique) est en cuivre (un métal) car ce matériau est un bon conducteur thermique.
- 3. Une fois le régime stationnaire atteint, on obtient par exemple les valeurs suivantes :











- capacité thermique de l'eau $c_{\rm eau}$ = 4180 J·kg $^{\text{-1}}$ ·K $^{\text{-1}}$
- masse volumique de l'eau ρ_{eau} = 1,000 kg·L⁻¹
- débit en volume d'eau du circuit de chauffage $q_{V \text{eau}} = 0,80 \text{ L/min}$
- débit en masse d'eau du circuit de chauffage (question 7) q_m eau = 1,3×10⁻² kg/s

- masse volumique du R134a liquide (question 9) $\rho_{R134a} = 1190 \text{ kg/m}^3$
- débit en volume de R134a liquide q_{VR134a} = 125 mL/min
- débit en masse de R134a (question 10) $q_{m R134a} = 2.48 \times 10^{-3} \text{ kg/s}$
- haute pression relative $P_{4 \text{ rel}} = 7.6 \text{ bar}$
- haute pression absolue (question 6) $P_{4 \text{ abs}} = 8.6 \text{ bar}$
- température eau entrée condenseur $T_0 = 17,5$ °C
- température eau sortie condenseur T₁ = 27,8 °C
- température R134a entrée condenseur T₄ = 67,6 °C
- température R134a sortie condenseur T₅ = 32,6 °C
- température R134a entrée détendeur (au niveau du débitmètre) $T_6 = 29.8$ °C
- **4.** Au toucher, on vérifie bien que le R134a arrive très chaud et ressort tiède et que l'eau arrive froide et ressort tiède.
- **5.** Au niveau du condenseur, le liquide qui coule n'est pas l'eau mais le fluide R134a : on peut observer la liquéfaction de ce fluide caloporteur.

6.
$$P_{\text{relative}} = P_{\text{absolue}} - P_{\text{atmosphérique}}$$
 donc $P_{\text{absolue}} = P_{\text{relative}} + P_{\text{atmosphérique}}$ donc $P_{\text{4 abs}} = P_{\text{4 rel}} + P_{\text{atm}} = 7.6 \text{ bar} + 1.013 \text{ bar} = 8.6 \text{ bar}$

7.
$$q_{m \, \text{eau}} = \rho_{\text{eau}} \times q_{V \, \text{eau}}$$

avec
$$\rho_{\text{eau}} = 1,000 \text{ kg/L} = 1,000 \times 10^3 \text{ kg/m}^3 = 1000 \text{ kg/m}^3$$

et
$$q_{V \text{ eau}} = 0.80 \text{ L/min} = 0.80 \times 10^{-3} \text{ m}^3/\text{min} = \frac{0.80 \times 10^{-3}}{60} \text{ m}^3/\text{s} = 1.3 \times 10^{-5} \text{ m}^3/\text{s}$$

$$q_{m \, eau} = \rho_{eau} \times q_{V \, eau} = 1000 \, \frac{kg}{m^3} \times 1,3 \times 10^{-5} \, \frac{m^3}{s} = 1,3 \times 10^{-2} \, kg/s$$

8.
$$\Phi_{\text{reçu eau}} = q_{m \text{ eau}} \times c_{\text{eau}} \times \Delta\theta_{\text{eau}} = q_{m \text{ eau}} \times c_{\text{eau}} \times (T_1 - T_0)$$

$$\Phi_{\text{reçu eau}} = 1,3 \times 10^{-2} \ \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times 4180 \ \frac{\text{J}}{\text{kg} \cdot \text{C}} \times (27,8 \ ^{\circ}\text{C} - 17,5 \ ^{\circ}\text{C}) = 5,6 \times 10^{2} \ \text{W}$$

9. Voir construction en jaune et orange à la dernière page avec P=8,6 bar et $\theta=29,8$ °C. La masse volumique du R134a est alors $\rho_{R134a}=1190$ kg/m³ (entre 1180 et 1200 kg/m³).

10.
$$q_{m\,R134a} = \rho_{R134a} \times q_{V\,R134a}$$

avec
$$q_{VR134a} = 125 \text{ mL/min} = 125 \times 10^{-3} \text{ L/min} = 125 \times 10^{-6} \text{ m}^3/\text{min} = \frac{125 \times 10^{-6}}{60} \text{ m}^3/\text{s} = 2,08 \times 10^{-6} \text{ m}^3/\text{s}$$

$$q_{m\,\text{R134a}} = \rho_{\text{R134a}} \times q_{v\,\text{R134a}} = 1190 \ \frac{\text{kg}}{\text{m}^3} \times 2,08 \times 10^{-6} \ \frac{\text{m}^3}{\text{s}} = 2,48 \times 10^{-3} \ \text{kg/s}$$

11. Voir construction en jaune et violet à la dernière page avec P = 8,6 bar et $\theta = 67,6$ °C. Lorsque la température de R134a est T_4 , le point est à droite de courbe d'équilibre liquide-vapeur donc le R134a est bien gazeux.

Voir construction en jaune et bleu à la dernière page avec P = 8,6 bar et $\theta = 32,6$ °C. Lorsque la température de R134a est T_5 , le point est à gauche de courbe d'équilibre liquide-vapeur donc le R134a est bien liquide.

12. Lorsque la température de R134a est T_4 (point violet sur le diagramme), l'enthalpie massique du R134a est $H_4 = 452 \text{ kJ/kg}$ (entre 450 et 460 kJ/kg).

Lorsque la température de R134a est T_5 (point bleu sur le diagramme), l'enthalpie massique du R134a est $H_5 = 245 \text{ kJ/kg}$ (entre 240 et 250 kJ/kg).

$$\boldsymbol{\Phi}_{\text{reçu R134a}} = \boldsymbol{q}_{m\,\text{R134a}} \times \Delta \boldsymbol{H}_{\text{R134a}} = \boldsymbol{q}_{m\,\text{R134a}} \times (\boldsymbol{H}_{\text{5}} - \boldsymbol{H}_{\text{4}})$$

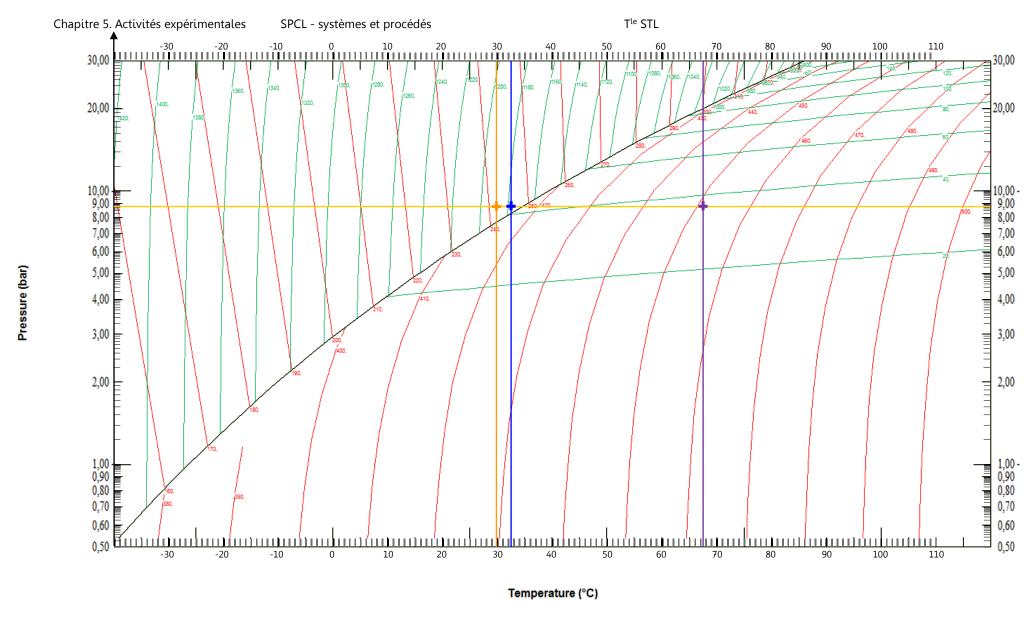
$$\Phi_{\text{recu R134a}} = 2,48 \times 10^{-3} \ \frac{\text{kg}}{\text{s}} \times (245 \times 10^{3} \ \frac{\text{J}}{\text{kg}} - 452 \times 10^{3} \ \frac{\text{J}}{\text{kg}}) = -5,13 \times 10^{2} \ W$$

Le résultat est négatif car, en réalité, le R134a ne reçoit par un transfert thermique mais, au contraire, le cède (à l'eau).

13.
$$\Phi_{\text{recu eau}} = 5,6 \times 10^2 \text{ W}$$
 et $\Phi_{\text{cédé R134a}} = 5,13 \times 10^2 \text{ W}$

Avec un échangeur thermique idéal, le flux thermique reçu par l'eau devrait être égal à celui cédé par le R134a. La (légère) différence observée est essentiellement due à l'imprécision de certaines mesures (dont le débit de R134a qui fluctue entre 100 et 150 mL/min).

De plus il y a des pertes thermiques avec l'extérieur à travers la paroi de l'échangeur thermique.



sur l'axe des abscisses (tout en bas et tout en haut) : température θ (en °C) sur l'axe des ordonnées (tout à gauche et tout à droite) : pression P (en bar) en noir : courbe d'équilibre liquide-vapeur (à gauche le liquide, à droite le gaz)

en rouge : enthalpie massique H (de 10 en 10 kJ·kg⁻¹) en vert : masse volumique ρ (de 20 en 20 kg·m⁻³)