



Introduction

Afin d'accroître leur indépendance alimentaire du fait des conséquences liées au réchauffement climatique et des incertitudes géopolitiques, plusieurs pays ont décidé d'optimiser le rendement de leurs cultures maraichères. Cette démarche s'inscrit dans un cercle vertueux avec pour conséquences plusieurs bénéfiques dont les principaux sont :

- sécurisation alimentaire ;
- réduction de l'impact carbone par une production locale ;
- diminution du risque sanitaire en rationalisant l'utilisation de composés chimiques (pesticides, fongicides, insecticides, engrais...).

Chaque implantation étant particulière, du fait des dimensionnements, expositions, profondeurs de captage et qualités de l'eau différentes, une installation « témoin » a été construite.

Le sujet proposé aborde quelques problèmes physico-chimiques rencontrés sur ce site.

Cet énoncé est accompagné d'un document réponse à rendre avec la copie. Ce document contient également un certain nombre de valeurs numériques utiles.

I Puisage de l'eau pour l'irrigation

Pour l'irrigation des cultures sous serre, l'eau est puisée à une profondeur $h = 30$ m. À la surface libre du puits, la pression de l'eau P_E équivaut à la pression atmosphérique $P_0 = 1,0 \times 10^5$ Pa. La pression d'utilisation au niveau du sol est de $P_S = 1,5 \times 10^5$ Pa. Le débit volumique est de $Q = 1,0 \text{ L}\cdot\text{s}^{-1}$. La conduite possède une section $\Sigma = 2,5 \times 10^{-3} \text{ m}^2$ constante.

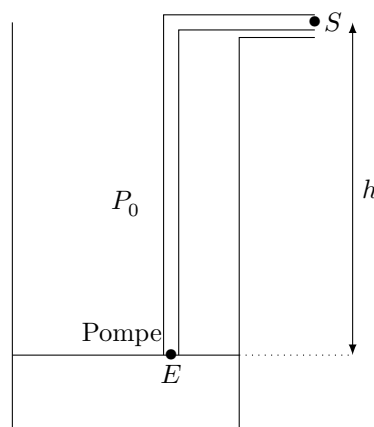


Figure 1

Q 1. On considère l'écoulement d'un fluide parfait incompressible en régime stationnaire. Exprimer la grandeur \mathcal{C} homogène à une pression qui se conserve le long d'une ligne de courant.

Q 2. Existe-t-il des situations pour lesquelles la grandeur \mathcal{C} n'est pas conservée ? Justifier votre réponse en utilisant le schéma de puisage ci-dessus.

On néglige par la suite les pertes de charge.

Q 3. Montrer que la vitesse de l'eau aux points E et S est identique : $v_E = v_S$.

Q 4. Exprimer le travail massique w_i que doit fournir la pompe. Effectuer l'application numérique.

Q 5. En déduire la puissance mécanique de la pompe P_{meca} nécessaire.

Q 6. Le rendement de la pompe vaut $\eta = 0,8$. En déduire la puissance électrique absorbée par la pompe. Effectuer l'application numérique.

La figure 2 présente les caractéristiques de différentes pompes. L'abscisse Q du graphe est le débit volumique de la pompe et son ordonnée H la hauteur manométrique. Ici, $H = h + \frac{P_S - P_0}{\rho_{\text{eau}}g}$.

Q 7. Parmi les pompes dont les caractéristiques sont présentées figure 2, quel est le numéro de la pompe la mieux adaptée à cette utilisation ? Justifier la réponse.

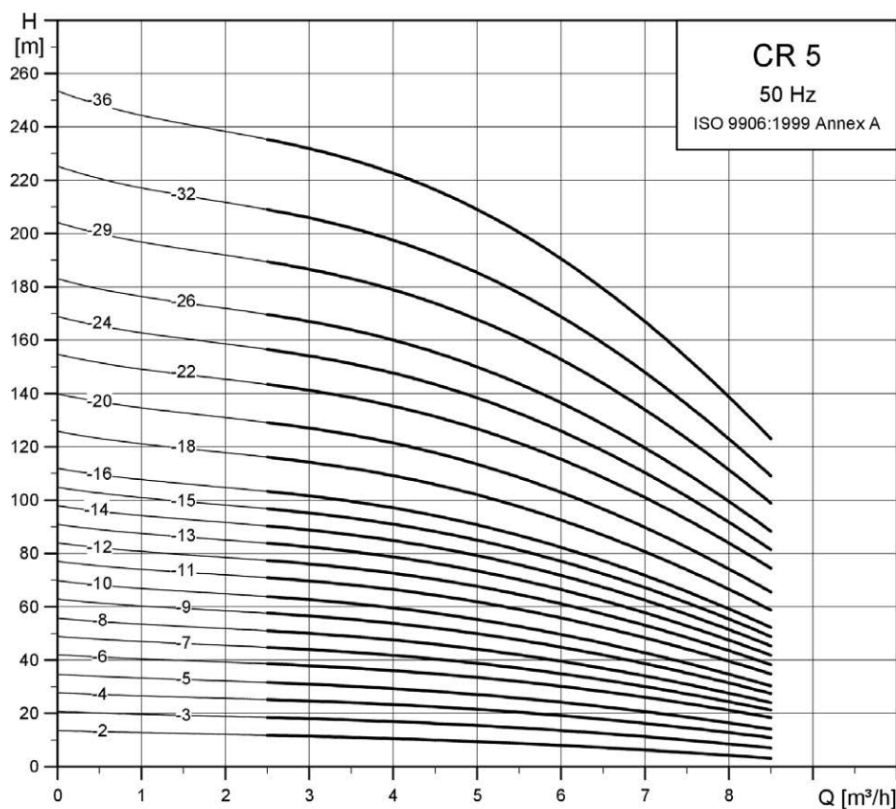


Figure 2

II Analyse de l'eau captée

La solubilité du dioxygène O_2 dans l'eau dépend de la valeur de la pression partielle de O_2 au-dessus de l'eau ainsi que de celle de la température. Le dioxygène dissout O_2 est en permanence consommé par les systèmes chimiques et biologiques. La concentration en dioxygène O_2 dissout est un indicateur de qualité de l'eau. Une eau ne peut servir en irrigation que si la concentration massique en dioxygène dissout est supérieure à $5 \text{ mg}\cdot\text{L}^{-1}$.

II.A – Diagramme E-pH du manganèse

On donne le diagramme potentiel-pH du manganèse à 298 K pour une concentration molaire totale en espèces dissoutes de $c_T = 1 \times 10^{-2} \text{ mol}\cdot\text{L}^{-1}$.

On ne considère que les espèces $\text{Mn}_{(s)}$, $\text{Mn}_{(aq)}^{2+}$, $\text{Mn}_{(aq)}^{3+}$, $\text{Mn}(\text{OH})_{2(s)}$ et $\text{Mn}(\text{OH})_{3(s)}$.

On superpose le diagramme E-pH de l'eau en pointillé.

Q 8. Associer chaque domaine aux espèces chimiques du manganèse en justifiant.

Q 9. Calculer le pH de début d'apparition du précipité $\text{Mn}(\text{OH})_{3(s)}$.

Q 10. Écrire les demi-équations électroniques associées aux couples de l'eau $O_{2(g)}/H_2O_{(l)}$ et $H_2O_{(l)}/H_{2(g)}$. En déduire les équations des droites $E_{O_{2(g)}/H_2O_{(l)}}$ et $E_{H_2O_{(l)}/H_{2(g)}}$. On suppose qu'aux différentes frontières la pression partielle des gaz est égale à 1 bar.

Q 11. Retrouver la valeur de la pente de la droite frontière séparant le couple $\text{Mn}(\text{OH})_{3(s)}/\text{Mn}(\text{OH})_{2(s)}$.

Q 12. Déduire par lecture graphique, le potentiel standard $E_{\text{Mn}_{(aq)}^{2+}/\text{Mn}_{(s)}}^\circ$ du couple $\text{Mn}_{(aq)}^{2+}/\text{Mn}_{(s)}$.

Q 13. Discuter de la stabilité dans l'eau des espèces dérivant du manganèse en fonction du pH.

II.B – Dosage du dioxygène dissout dans l'eau par la méthode de Winkler

Le dosage s'effectue en 3 étapes.

II.B.1) Première étape

- Remplir une fiole jaugée de volume $V = 250 \text{ mL}$ de l'échantillon d'eau à analyser.
- Ajouter des pastilles de soude.
- Ajouter 2,00 g de chlorure de manganèse hydraté ($\text{MnCl}_2 \cdot 4\text{H}_2\text{O}$).
- Boucher la fiole sans emprisonner d'air et la maintenir sous agitation magnétique jusqu'à la dissolution complète des réactifs.
- Agiter 30 minutes.
- Observer l'apparition d'un précipité brun.

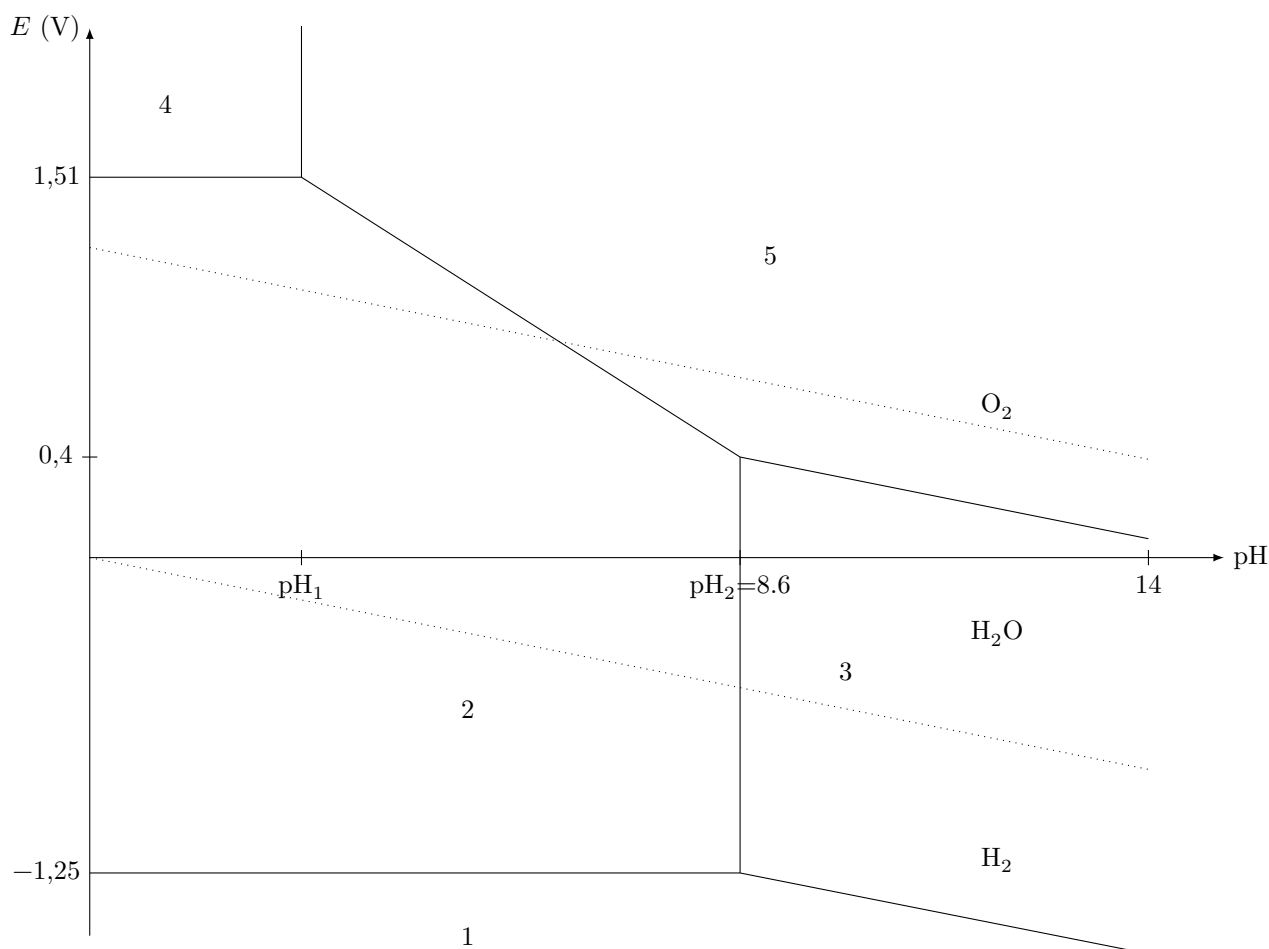


Figure 3

Q 14. Écrire l'équation de réaction modélisant la transformation chimique entre les ions manganèse II $\text{Mn}_{(\text{aq})}^{2+}$ et les ions hydroxyde $\text{HO}_{(\text{aq})}^-$.

Q 15. Écrire l'équation de réaction modélisant la transformation chimique entre le composé obtenu et le dioxygène dissout $\text{O}_{2(\text{g})}$.

II.B.2) Deuxième étape

— Acidifier l'échantillon jusqu'à $\text{pH} = 1,5$ avec de l'acide chlorhydrique concentré HCl .

— Ajouter 3,0 g d'iodure de potassium KI .

— Observer la formation d'un précipité et l'apparition d'une solution limpide orangée.

Q 16. Écrire l'équation de réaction modélisant la dissolution du précipité de $\text{Mn}(\text{OH})_{3(\text{s})}$ en milieu acide.

Q 17. Écrire l'équation de réaction modélisant la réaction d'oxydoréduction entre les ions $\text{Mn}_{(\text{aq})}^{3+}$ et $\text{I}_{(\text{aq})}^-$ à $\text{pH} = 1,5$ pour former $\text{Mn}_{(\text{aq})}^{2+}$ et $\text{I}_{2(\text{aq})}$.

II.B.3) Troisième étape

— Prélever un volume $V_0 = 50 \text{ mL}$ de la solution obtenue.

— Doser cette solution par une solution de thiosulfate de sodium ($2\text{Na}^+ + \text{S}_2\text{O}_3^{2-}$) de concentration $C_1 = 1,5 \times 10^{-2} \text{ mol}\cdot\text{L}^{-1}$.

Q 18. Écrire l'équation de réaction support du titrage entre les ions thiosulfates $\text{S}_2\text{O}_3^{2-}$ et le diiode I_2 pour former $\text{S}_4\text{O}_6^{2-}$ et I^- .

Q 19. On repère l'équivalence par un ajout de volume équivalent $V_{\text{eq}} = 5,0 \text{ mL}$ de thiosulfate de sodium. Montrer que la concentration molaire en dioxygène dissout C_{O_2} s'écrit

$$C_{\text{O}_2} = \frac{C_1 V_{\text{eq}}}{4V_0}.$$

Q 20. En déduire la concentration massique c_{O_2} en dioxygène dissout dans l'échantillon. Conclure quant à son utilisation en irrigation.

II.C – Simulation de Monte-Carlo

On souhaite dans cette sous-partie évaluer grâce à la méthode de Monte-Carlo la valeur moyenne de la concentration massique c_{O_2} ainsi que l'écart-type associé.

Le tableau 1 précise les données correspondant à l'expérience réalisée.

Grandeurs	V_{eq}	V_0	C_1
Valeurs	5,00 mL	50,0 mL	$1,50 \times 10^{-2} \text{ mol}\cdot\text{L}^{-1}$
Incertitude-type	0,050 mL	0,020 mL	$1,5 \times 10^{-3} \text{ mol}\cdot\text{L}^{-1}$

Tableau 1

La figure 4 donne une partie du programme Python pour réaliser la simulation de Monte-Carlo.

```
1 # Importation des bibliothèques
2 import numpy as np
3 import numpy.random as rd
4 import matplotlib.pyplot as plt

5 # Entrée des données du problème
6 M02 = 32.0 #g/mol
7 Veq = 5.0 # en mL
8 u_Veq = 0.05 # en mL
9 V0 = 50.0 # en mL
10 u_V0 = 0.02 # en mL

11 # À compléter
12 # À compléter

13 # Simulation de N = 10000 Titrages par la méthode Monte-Carlo

14 N = 10000 # nombre de tirages à réaliser
15 Veq_sim = Veq + rd.normal(0,u_Veq, N) # simulation des valeurs de Veq
16 V0_sim = V0 + rd.normal(0,u_V0,N) # simulation des valeurs de V0
17 # Simulation sur C1 à compléter

18 c02_sim = C1_sim*Veq_sim * M02 / (4 * V0_sim) # simulation des valeurs de c02

19 # Représentation de l'histogramme
20 plt.hist(c02_sim, bins='rice')
21 plt.show()

22 ## Analyse statistique des résultats de la simulation MC

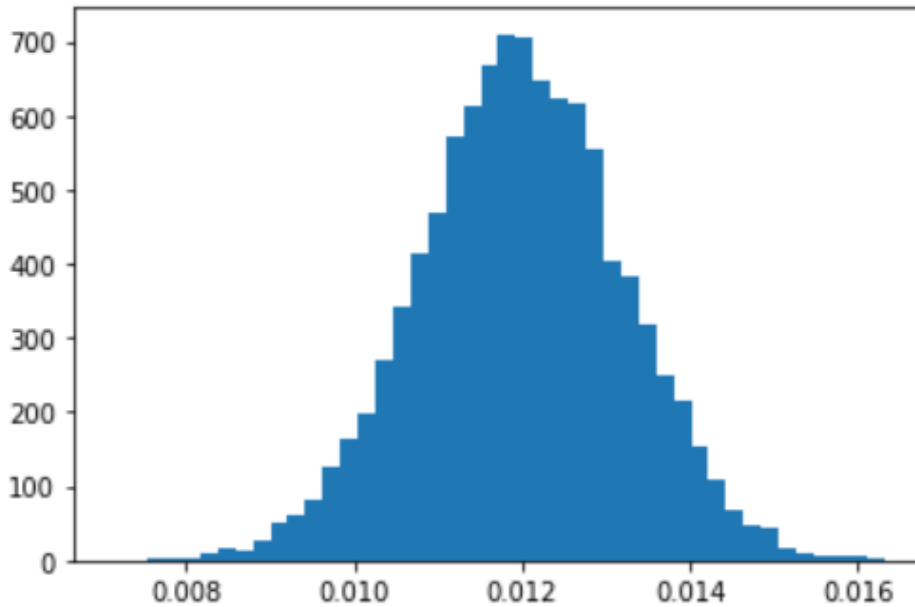
23 c02_moy = np.average(c02_sim) # Calcul de la valeur moyenne de c02_sim
24 u_c02 = np.std(c02_sim,ddof=1) # Ecart-type de c02_sim
25 print(c02_moy, '\n', u_c02) #Afficher les valeurs de c02_moy et u_c02
```

Figure 4

Q 21. Compléter les lignes 11, 12 et 17 sur votre copie.

Le programme ainsi complété permet d'obtenir le résultat de la figure 5.

Q 22. Déduire de la simulation de Monte-Carlo une écriture du résultat pour la concentration massique en dioxygène dissout c_{O_2} .



0.011986168775442464
0.0012094679234147948

Figure 5

III Étude thermique de la serre

III.A – Équation de diffusion à travers une paroi latérale de la serre en polycarbonate

On modélise la paroi de polycarbonate par un objet parallélépipédique qui a pour dimensions $L \times l \times e$ avec $e \ll L$ et $e \ll l$ (figure 6).

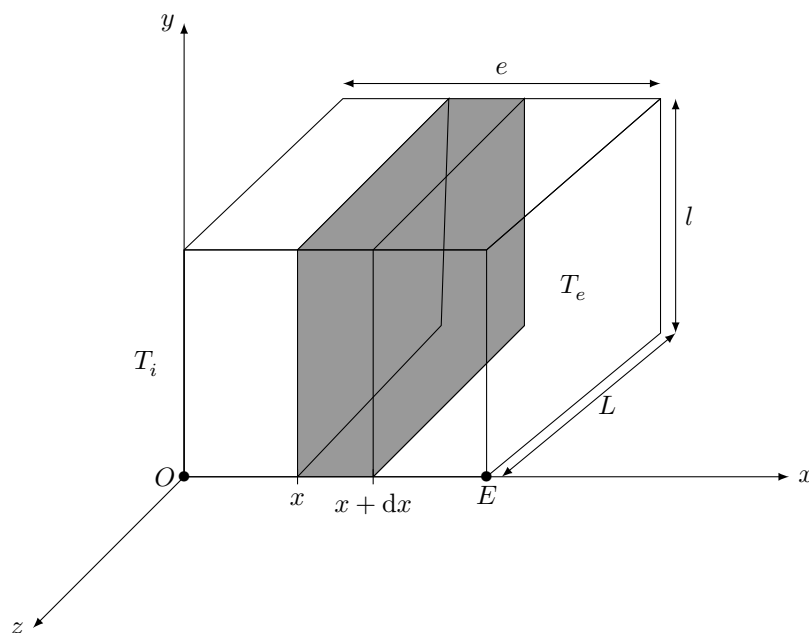


Figure 6

Le point O appartient à la face intérieure qui est à la température T_i . Le point E appartient à la face extérieure qui est à la température T_e .

L'origine de l'axe x est prise en O .

On note Σ_0 le système constitué de la tranche comprise entre les abscisses x et $x + dx$ de surface $S = Ll$ représentée en grisé sur la figure 6.

On note :

- c , la capacité thermique massique du polycarbonate ;
- ρ , la masse volumique du polycarbonate ;

— λ , la conductivité thermique du polycarbonate ;

— $\vec{j}(x, t) = j(x, t)\vec{e}_x$, le vecteur densité de flux thermique.

Q 23. Justifier qu'on recherche un champ de température dans le parallélépipède de la forme $T(x, t)$.

Q 24. En appliquant le premier principe de la thermodynamique, montrer que

$$\frac{\partial T}{\partial t} = -\frac{1}{\rho c} \frac{\partial j}{\partial x}.$$

Q 25. La loi de Fourier relie la densité de flux thermique \vec{j} et le gradient de température. En notant λ la conductivité thermique du matériau, cette loi s'écrit $\vec{j} = -\lambda \overrightarrow{\text{grad}} T$. Que traduit la présence du signe $-$ dans cette relation ?

Q 26. Écrire la relation de Fourier dans le cadre de notre étude unidimensionnelle selon l'axe (Ox) .

Q 27. En déduire l'équation de la chaleur :

$$\frac{\partial T}{\partial t} = D \frac{\partial^2 T}{\partial x^2}.$$

Comment nomme-t-on la grandeur D ? En quelle unité s'exprime-t-elle ? Exprimer D en fonction de λ , ρ et c .

Q 28. Estimer le temps caractéristique τ de diffusion de la chaleur à travers la paroi de polycarbonate. Effectuer l'application numérique.

III.B – Étude du régime stationnaire

On se place désormais dans le cadre d'étude du régime stationnaire.

Q 29. Réécrire dans ce cas, l'équation de diffusion thermique et en déduire l'évolution de la température $T(x)$ dans le solide.

Q 30. Exprimer le flux thermique ϕ traversant la plaque de section S orthogonale à l'axe (Ox) orientée dans le sens des $x > 0$ en fonction de S , λ , e , T_i et T_e .

Q 31. Relier la différence de température $T_i - T_e$ au flux thermique ϕ par analogie avec la loi d'Ohm. Faire apparaître la résistance thermique du parallélépipède R_{th} et l'exprimer en fonction des données de l'énoncé. Effectuer l'application numérique de R_{th} .

Le chauffage nécessaire au maintien de la paroi à une température T_i peut être modélisé par une source idéale de courant. On appelle la résistance thermique de conduction de la paroi en polycarbonate R_{th} et la résistance conducto-convective traduisant des échanges thermiques de la paroi avec l'air extérieur R_{cc} (figure 7).

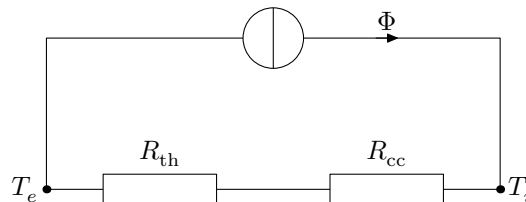


Figure 7

Q 32. Exprimer la puissance thermique P_{th} nécessaire au maintien de la paroi à une température intérieure T_i . Effectuer l'application numérique. Commenter.

IV Étude thermodynamique de la chambre froide

Le stockage des récoltes s'effectue dans une chambre froide. On se propose dans cette partie d'étudier cette machine thermique. Le fluide réfrigérant étudié est du R134a. Pour les futures constructions, le fluide sera du R1234ze pour sa moindre contribution à l'effet de serre.

IV.A – Généralités

Le fluide réfrigérant décrit le cycle thermodynamique présenté figure 8.

On modélise la machine frigorifique par une machine ditherme schématisée en figure 9.

On utilise les notations suivantes :

— Q_c : transfert thermique algébriquement reçu par le fluide au cours d'un cycle de la part de la source chaude à la température T_c ;

— Q_f : transfert thermique algébriquement reçu par le fluide au cours d'un cycle de la part de la source froide à la température T_f ;

— W : travail algébriquement reçu par le fluide au cours d'un cycle de la part de l'extérieur.

Q 33. Au niveau de quel organe de la machine thermique se trouve la chambre froide ? Justifier votre réponse.

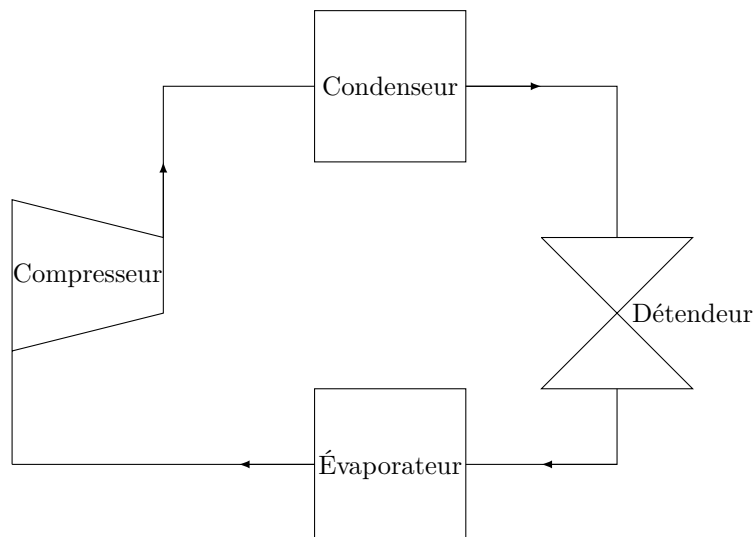


Figure 8

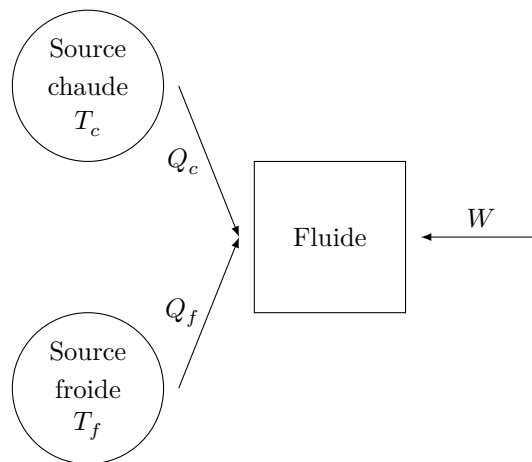


Figure 9

- Q 34.** Préciser en justifiant les signes de Q_c , Q_f et W .
- Q 35.** Définir l'efficacité e (également appelé COefficient de Performance COP) de la machine frigorifique.
- Q 36.** Établir l'expression de l'efficacité de Carnot e_c , en fonction de T_c et T_f . Que peut-on dire l'efficacité réelle e par rapport à l'efficacité de Carnot e_c ?
- Q 37.** Calculer numériquement e_c avec $T_c = 45\text{ °C}$ et $T_f = 3\text{ °C}$. Interpréter le résultat obtenu.

IV.B – Description du cycle

Le cycle comprend les successions de transformations suivantes :

- 1 → 2 : compression adiabatique réversible en phase gazeuse dans le compresseur ;
- 2 → 3 : refroidissement isobare de la vapeur ;
- 3 → 4 : compression totale et isobare ;
- 4 → 5 : sous-refroidissement isobare ;
- 5 → 6 : détente isenthalpique ;
- 6 → 7 : chauffage isobare ;
- 7 → 1 : surchauffe de la vapeur.

Le tableau 2 donne le relevé thermodynamique du fluide aux différents points de ce cycle.

- Q 38.** Représenter le cycle thermodynamique sur le diagramme des frigorisites (figure A du document réponse).
- Q 39.** Relier le sens de parcours du cycle au mode de fonctionnement de la machine.
- Q 40.** Qualifier l'état du fluide aux points 3 et 4.
- Q 41.** Lire graphiquement le titre en vapeur x_v du point 6.
- Q 42.** Rappeler l'expression du premier principe de la thermodynamique pour un fluide en écoulement stationnaire, dans lequel on néglige les variations d'énergie cinétique massique Δe_c et d'énergie potentielle de pesanteur massique Δe_p devant la variation d'enthalpie massique Δh .

Point du cycle	Pression P (bar)	Température T (°C)	Enthalpie massique h (kJ·kg ⁻¹)	Débit massique D_m (kg·s ⁻¹)
1	2,7	3,0	402	0,16
2	11,6	63,1	442	0,16
3	11,6	45,0	421	0,16
4	11,6	45,0	264	0,16
5	11,6	40,0	256	0,16
6	2,7	-2,0	256	0,16
7	2,7	-2,0	397	0,16

Tableau 2

- Q 43.** Exprimer puis calculer numériquement le transfert thermique massique q_f reçu par le fluide dans l'évaporateur.
- Q 44.** Exprimer puis calculer numériquement le transfert thermique massique q_c reçu par le fluide dans le condenseur.
- Q 45.** Exprimer puis calculer numériquement le travail indiqué w_i reçu par le fluide de la part du compresseur.
- Q 46.** En déduire l'efficacité réelle e de la machine frigorifique.
- Q 47.** Exprimer puis calculer numériquement la puissance thermique extraite de la chambre froide $P_{th,f}$.

• • • FIN • • •



Numéro de place

Numéro d'inscription

Signature

Nom

Prénom

Épreuve : Physique-chimie 1 TSI

CONCOURS CENTRALE-SUPÉLEC

Ne rien porter sur cette feuille avant d'avoir complètement rempli l'entête

Feuille /

Données

Données en rapport avec l'eau

Masse volumique de l'eau

$$\rho_{\text{eau}} = 1000 \text{ kg}\cdot\text{m}^{-3}$$

Accélération de la pesanteur

$$g = 9,8 \text{ m}\cdot\text{s}^{-2}$$

Données thermodynamiques à 298 K

Produit ionique de l'eau

$$K_e = 10^{-14}$$

Produit de solubilité de l'hydroxyde de manganèse

$$K_s(\text{Mn}(\text{OH})_3) = 10^{-35,6}$$

Potentiel standard du couple $\text{O}_{2(\text{g})}/\text{H}_2\text{O}_{(\text{l})}$

$$E_{\text{O}_{2(\text{g})}/\text{H}_2\text{O}_{(\text{l})}}^\circ = 1,23 \text{ V}$$

Potentiel standard du couple $\text{H}_2\text{O}_{(\text{l})}/\text{H}_2(\text{g})$

$$E_{\text{H}_2\text{O}_{(\text{l})}/\text{H}_2(\text{g})}^\circ = 0,00 \text{ V}$$

Potentiel standard du couple $\text{I}_{2(\text{aq})}/\text{I}_{(\text{aq})}^-$

$$E_{\text{I}_{2(\text{aq})}/\text{I}_{(\text{aq})}^-}^\circ = 0,62 \text{ V}$$

Potentiel standard du couple $\text{S}_4\text{O}_6^{2-}(\text{aq})/\text{S}_2\text{O}_3^{2-}(\text{aq})$

$$E_{\text{S}_4\text{O}_6^{2-}(\text{aq})/\text{S}_2\text{O}_3^{2-}(\text{aq})}^\circ = 0,08 \text{ V}$$

Masses molaires

Oxygène

$$M(\text{O}) = 16 \text{ g}\cdot\text{mol}^{-1}$$

Tétrahydrate de chlorure de manganèse

$$M(\text{MnCl}_2, 4\text{H}_2\text{O}) = 198 \text{ g}\cdot\text{mol}^{-1}$$

Iodure de potassium

$$M(\text{KI}) = 166 \text{ g}\cdot\text{mol}^{-1}$$

Données en rapport avec la serre

Épaisseur de la paroi de polycarbonate

$$e = 1,0 \text{ cm}$$

Masse volumique du polycarbonate

$$\rho = 1,2 \times 10^3 \text{ kg}\cdot\text{m}^{-3}$$

Conductivité thermique du polycarbonate

$$\lambda = 0,2 \text{ W}\cdot\text{m}^{-1}\cdot\text{K}^{-1}$$

Capacité thermique massique du polycarbonate

$$c = 1674 \text{ J}\cdot\text{kg}^{-1}\cdot\text{K}^{-1}$$

Résistance conducto-convective entre la paroi et l'air extérieur

$$R_{\text{cc}} = 1,1 \times 10^{-3} \text{ K}\cdot\text{W}^{-1}$$

Surface du mur

$$S = 30 \text{ m}^2$$

Température à l'intérieur de la serre

$$T_i = 20 \text{ }^\circ\text{C}$$

Température à l'extérieur de la serre

$$T_e = 5 \text{ }^\circ\text{C}$$

Ne rien écrire

dans la partie barrée

Question 38

Diagramme de la pression en fonction de l'enthalpie massique pour le R134a

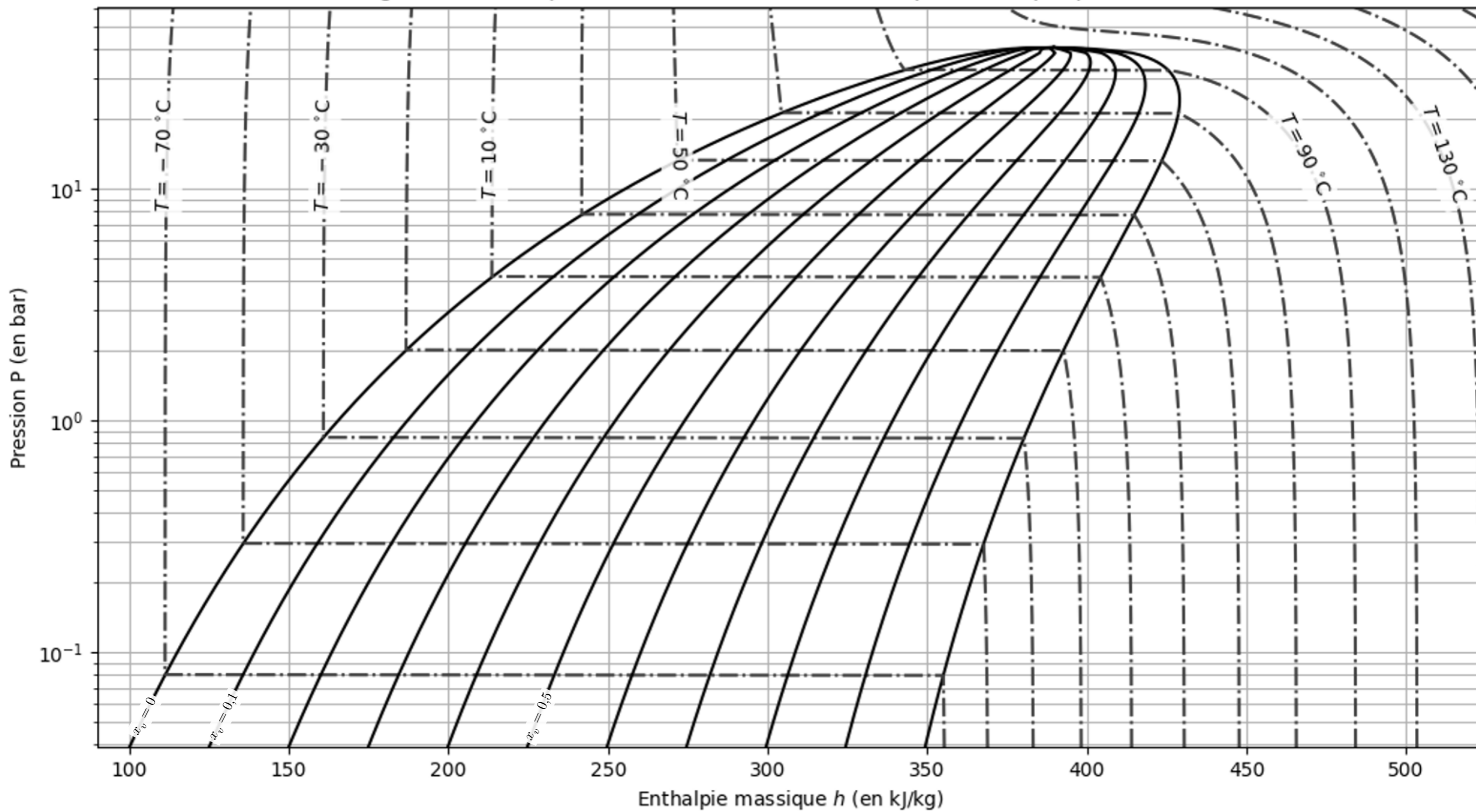


Figure A

