# $PSI*\ 2015$ – 2016 DM PHYSIQUE $\mathcal{N}_3$ MACHINE THERMIQUE A ECOULEMENT DE FLUIDE

## Dimensionnement d'une installation de liquéfaction

Dans ce problème, on se propose de dimensionner une installation de production en continu de diazote N<sub>2</sub> liquide, fonctionnant en régime permanent (procédé Linde). Le schéma de principe de l'installation est proposé sur la figure 1. Le problème débute par une description complète de l'installation ; les réponses aux questions exigent la prise en compte de *l'ensemble des données* décrivant l'installation ainsi que du diagramme enthalpique du diazote fourni en annexe.

Du diazote gazeux entre en continu dans la machine avec un débit massique  $D_m$ , dans les conditions  $p_E = 1,00$  bar,  $T_E = 300$  K.

Il atteint un mélangeur où on le mélange avec du diazote gazeux de débit D' dans les mêmes conditions  $p_E$ ,  $T_E$ . En sortie du mélangeur (M), le débit massique de diazote gazeux est donc  $D = D_m + D'$ , toujours dans les conditions ( $p_E$ ,  $T_E$ ).

Après passage par le mélangeur, le diazote traverse une série d'étages de compression ; chacun de ces étages est constitué d'un compresseur adiabatique (C) suivi d'un réfrigérant isobare (R) à circulation d'eau froide ; en sortie du réfrigérant, le diazote gazeux est ramené à une température de sortie égale à  $T_E$ .

Les N étages compresseur-réfrigérant sont identiques ; ainsi le rapport de compression  $r=\frac{p_{sortie}}{p_{entr}}$  est le même pour chacun des N compresseurs. Après la traversée du dispositif, le diazote atteint donc le point A à la pression  $p_A=r.N.p_E=100$  bar et à la température  $T_A=T_E$ .

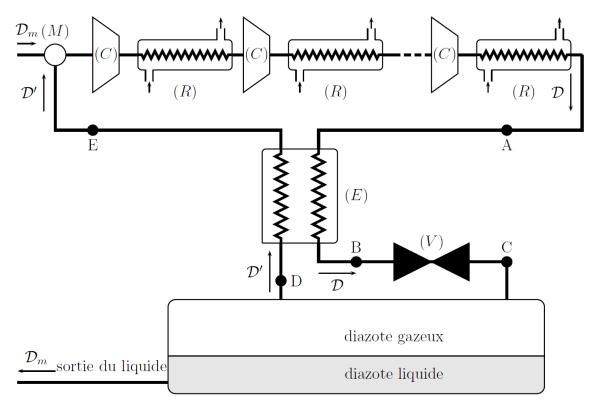


Figure 1 – Schéma de principe d'une installation de liquéfaction de diazote

L'eau liquide utilisée dans chacun des réfrigérants circule à la pression constante de 1,00 bar ; la température de l'eau à l'entrée du dispositif de refroidissement est  $T_e$  = 280 K. On note  $c_e$  = 4, 19 kJ.kg<sup>-1</sup>.K<sup>-1</sup> la capacité thermique massique de l'eau liquide, considérée comme une constante.

Le diazote gazeux aborde entre A et B un échangeur thermique à contre-courant le long duquel il subit un refroidissement isobare ; à sa sortie, le fluide est dans l'état  $p_B = p_A$ ,  $T_B$ .

Ce refroidissement est suivi d'une détente isenthalpique dans une vanne de détente (V). A la sortie du robinet, le diazote est au point C : c'est un mélange liquide-vapeur dont la fraction massique de liquide est notée x, à la pression atmosphérique  $p_C = p_E$ , et à la température  $T_C = T_{\acute{e}b}(p_C) = 77$  K. A cette température, la densité du diazote liquide est d = 0.81.

La fraction massique x de diazote liquéfié est faible, on extrait seulement du réservoir un débit massique modeste  $D_m$  de diazote liquide dans les conditions ( $p_C$ ,  $T_C$ ); le diazote gazeux recyclé est renvoyé, avec un débit massique D', vers l'échangeur (E). Ce courant du diazote gazeux entre dans (E) aux conditions  $p_D = 1,00$  bar,  $T_D = 77$  K.

Dans l'échangeur (E), le diazote se réchauffe à pression constante et arrive au point E dans les conditions  $p_E = 1,00$  bar,  $T_E = 300$  K, avant d'être renvoyé vers le mélangeur.

Pour des raisons techniques, on impose deux limites de fonctionnement :

- la température du diazote ne doit, en aucun point du dispositif, dépasser  $T_{max}$  = 400 K;
- la température de l'eau de refroidissement ne doit pas dépasser  $T'_{max}$  = 350 K en sortie des réfrigérants (R).

Le diazote gazeux est diatomique, sa masse molaire vaut  $M = 28,0.10^{-3}$  kg.mol<sup>-1</sup>. On notera  $h_K$  son enthalpie massique en un point K du schéma de la figure 1. La constante molaire des gaz parfaits est R = 8,31 J.K<sup>-1</sup>.mol<sup>-1</sup>.

### A.) Dimensionnement des étages de compression

Dans cette seule partie A. le diazote est assimilé à un gaz parfait.

- 1) Que vaut le rapport  $\gamma = C_p/C_v$  des capacités thermiques du diazote ? On admet que les compresseurs fonctionnent de manière réversible. Déterminer et calculer la valeur minimale de N compatible avec les exigences décrites ci-dessus. On adoptera cette valeur dans la suite. Donner r et  $T_{sortie}$  dans ce cas.
- 2) Si on prenait en compte le caractère irréversible du fonctionnement des compresseurs sans changer la valeur de *r*, faudrait-il augmenter ou diminuer *N* ? On justifiera la réponse.
- 3) On note  $D_{eau}$  le débit massique du courant d'eau liquide circulant dans chaque réfrigérant (R). Déterminer l'expression et calculer la valeur minimale du rapport  $D_{eau}/D$  compatible avec les exigences ci-dessus.

#### B.) Diagramme enthalpique du diazote

Dans cette partie I.B et la suivante I.C, le diazote n'est plus assimilé à un gaz parfait. La figure 5 fournie en annexe, représente le diagramme enthalpique du diazote sous la forme d'un réseau de courbes.

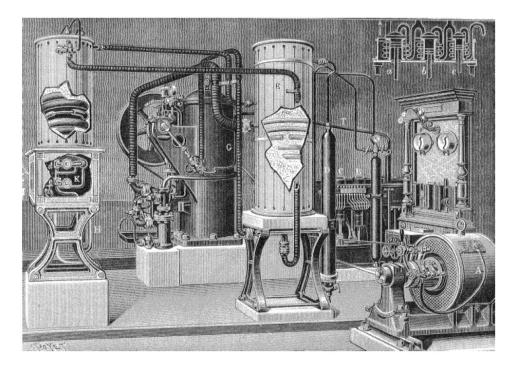
- 4) Identifier la grandeur conservée le long de la courbe  $\mathcal{C}_1$ . En justifiant votre réponse, déterminer l'asymptote de cette courbe à basse pression.
- 5) Identifier la grandeur conservée le long de la courbe  $\mathcal{Q}$ . Justifier le sens de variation de cette courbe.
- 6) Identifier et nommer les états possibles du diazote sur la courbe  $\mathcal{L}_3$ .
- 7) Identifier la grandeur conservée le long de la courbe  $\mathcal{C}_4$ . On considère la transformation amenant le diazote de l'état représenté par le point  $M_1$  à celui représenté par le point  $M_2$  suivant le segment  $[M_1M_2]$ . Décrire l'état du diazote en M.

### C.) Dimensionnement de l'échangeur (E)

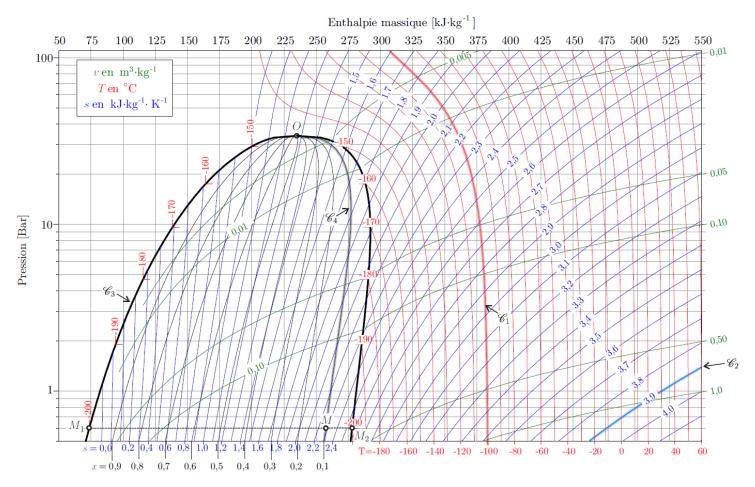
- 8) Exprimer  $h_C$  en fonction de x et des enthalpies massiques du diazote liquide et gazeux, notées  $h_{liq}$  et  $h_{vap}$ , dans le réservoir.
- 9) Le réservoir utilisé en sortie de l'appareil fonctionne aussi en régime permanent ; relier x, D et  $D_m$  puis x, D'et D.
- 10) Par un bilan que l'on précisera pour le fonctionnement de (E), déterminer x en fonction de  $h_A$ ,  $h_E$  et  $h_{liq}$ .
- 11) En exploitant le diagramme enthalpique du diazote fourni en annexe, déterminer les valeurs de  $h_A$ ,  $h_E$ ,  $h_{liq}$  et  $h_{vap}$ . Evaluer x avec 2 chiffres significatifs. Quelle valeur aurait-on obtenue en considérant que le diazote gazeux vérifie la loi des gaz parfaits ?
- 12) Reproduire sommairement le diagramme enthalpique du diazote en y faisant figurer la courbe  $\mathcal{L}_3$  et l'isobare à la pression du point B du dispositif. En déduire la valeur de la température et l'état du diazote en ce point.
- 13) La production de diazote liquide s'effectue avec un débit  $D_m = 3,0.10^{-2} \text{kg.s}^{-1}$ . Dans le cadre du modèle du gaz parfait, évaluer la puissance mécanique qui est nécessaire au fonctionnement de l'ensemble des N compresseurs (C).

Comparer votre résultat à la citation suivante, publiée lors de l'exposition universelle de 1900 :

Nous avons immédiatement décrit le principe de l'appareil de M. le Dr. Carl Linde ; quelques mois plus tard, M. le Dr. d'Arsonval faisait installer dans son laboratoire du Collège de France une petite machine de 3 chevaux destinée à fournir un litre d'air liquide par heure. L'illustration ci-dessous accompagnait l'article cité.



On notera que 3,0 hp≃2,2 kW; hp est le symbole de l'unité « cheval-vapeur ».



 ${\it Figure 5-Diagramme\ enthalpique\ du\ diazote}$