

# CHAPITRE 3

## Les systèmes ouverts

## Chapitre 3 – Les systèmes ouverts

---

<b>3.1</b>	<b>Pourquoi utiliser un système ouvert ?</b>	<b>67</b>
<b>3.2</b>	<b>Conventions de comptabilité</b>	<b>68</b>
3.2.1	Le système ouvert	68
3.2.2	Conventions de signe	69
<b>3.3</b>	<b>Le premier principe dans un système ouvert</b>	<b>70</b>
3.3.1	Rentrer et sortir du système : le travail d'écoulement	70
3.3.2	Bilan énergétique	71
3.3.3	L'enthalpie	73
<b>3.4</b>	<b>Quantifier le travail avec un système ouvert</b>	<b>75</b>
3.4.1	Travail d'un fluide en évolution lente	75
3.4.2	Travail d'un fluide en évolution rapide	80
<b>3.5</b>	<b>Quantifier la chaleur avec un système ouvert</b>	<b>82</b>
<b>3.6</b>	<b>Exercices</b>	<b>83</b>

### *Le chapitre 3 en bref*

Un système ouvert est traversé par un débit de masse. Les transferts de chaleur et travail y font varier l'*enthalpie* du fluide. Pour que le travail puisse être réversible, il faut un mouvement infiniment lent.

# Introduction

---

Dans le précédent chapitre nous avons quantifié les échanges d'énergie au sein des systèmes fermés. Ce chapitre 3 (*les systèmes ouverts*) a pour but de répondre à une question similaire : comment quantifier les transferts d'énergie au sein d'un système lorsqu'il est traversé par un flux de masse ?

## 3.1 Pourquoi utiliser un système ouvert ?

---

Dans de nombreuses machines, le fluide utilisé pour échanger de la chaleur et du travail circule de façon continue. Il peut alors être difficile d'identifier une quantité de masse fixe pour comptabiliser les transferts d'énergie avec un système fermé. Par exemple, dans une tuyère de turboréacteur, l'air se détend et accélère continûment : à un instant donné il n'y a pas de volume identifiable qui aurait *une* vitesse ou *une* pression particulière.

Un système ouvert est un outil utile pour comptabiliser l'énergie dans les flux. Plutôt que de séparer les étapes dans le temps (avant/après la compression, etc.) nous allons quantifier les transferts de travail et de chaleur en séparant les étapes dans l'espace (en amont/aval du compresseur, etc.).

## 3.2 Conventions de comptabilité

### 3.2.1 Le système ouvert

Nous appelons *système ouvert* un sujet d'étude arbitraire dont les frontières sont perméables à la masse (figure 3.1). Son volume peut changer, et il peut posséder plusieurs entrées et sorties, chacune avec un débit et une pression différents.

Dans notre étude de la thermodynamique, nous n'allons utiliser que des systèmes ouverts :

- de volume fixe ;
- ne possédant qu'une seule entrée et qu'une seule sortie ;
- traversés par un débit de masse  $\dot{m}$  constant (positif par convention).

Ces systèmes sont dits en *régime continu*<sup>1</sup>.

« Les difficultés de construction qui doivent être surmontées dans un moteur à gaz puissant, à cause des pressions énormes sur les pistons et de la dilatation des culasses (gare aux fissures !) sont bien connues. Une turbine à gaz sûre serait, de ce point de vue, une amélioration. »

Aurel Stodola, 1904  
*Die Dampfturbinen* [15, 16]

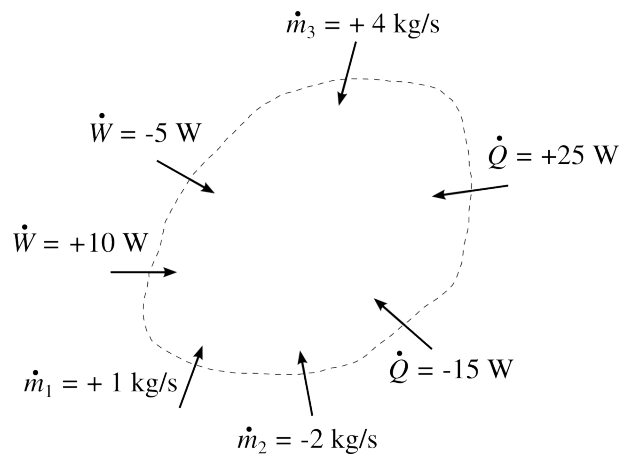


FIGURE 3.1 – Système ouvert. Le système peut recevoir ou émettre du travail ; en plus, il peut recevoir ou perdre de la masse.

schéma CC-0 o.c.

1. On dit aussi parfois *régime permanent* ou *stationnaire*.

### 3.2.2 Conventions de signe

Tout comme pour les systèmes ouverts, nous allons nous placer du point de vue du système pour quantifier les transferts :

- La réception d'énergie se traduit par un transfert *positif* ;
- La perte d'énergie se traduit par un transfert *négatif*.

Nous additionnons donc tous les transferts comme sur un relevé de compte en banque.

### 3.3 Le premier principe dans un système ouvert

Nous avons vu que dans un système fermé le principe de conservation de l'énergie se traduisait par l'expression  $q + w = \Delta u$  (2/1). Dans un système ouvert, la situation est un peu différente et nous devons tenir compte d'autres formes d'énergie.

#### 3.3.1 Rentrer et sortir du système : le travail d'écoulement

Imaginons un système ouvert en régime continu contenant une petite pompe à eau. Pour insérer l'eau dans la pompe à une pression donnée, il faut fournir au système de l'énergie. Au contraire, pour repousser l'eau à l'extérieur (à une pression plus haute), le système doit fournir de l'énergie. Comment quantifier cette énergie ?

Considérons le cas d'un *élément de fluide* (figure 3.2), c'est-à-dire une petite quantité de fluide en transit, de volume  $V$ , et qui pénètre à l'intérieur de notre système à la pression  $p_1$ .

Le travail  $W_{\text{insertion}}$  reçu par le système lorsque l'élément est poussé à travers l'insertion est :

$$W_{\text{insertion}} = p_1 V_{\text{élément}} \quad (3/1)$$

où  $W_{\text{insertion}}$  est le travail d'insertion (J),  
et  $V_{\text{élément}}$  est le volume de l'élément de fluide ( $\text{m}^3$ ).

Si un tel volume de fluide pénètre chaque seconde dans le système, alors ce dernier reçoit une puissance sous forme de travail, que nous nommons *puissance d'insertion*,  $\dot{W}_{\text{insertion}}$ . Nous l'exprimons parfois sous forme spécifique (§1.2.5) :

$$\dot{W}_{\text{insertion}} = p_1 \dot{V}_1 = \dot{m} p_1 v_1 \quad (3/2)$$

$$w_{\text{insertion}} = p_1 v_1 \quad (3/3)$$

où  $\dot{W}_{\text{insertion}}$  est la puissance d'insertion (W),  
 $w_{\text{insertion}}$  est la puissance spécifique d'insertion ( $\text{J kg}^{-1}$ ),  
 $\dot{m}$  est le débit de masse ( $\text{kg s}^{-1}$ ),  
 $\dot{V}_1$  est le débit volumique de fluide ( $\text{m}^3 \text{s}^{-1}$ )

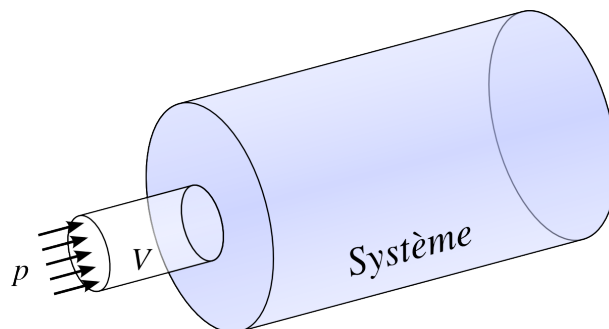


FIGURE 3.2 – Un élément de fluide de volume  $V$  pénétrant à la pression  $p$  dans le système ouvert.

schéma CC-0 o.c.

et  $v_1$  est le volume spécifique du fluide à l'entrée ( $\text{m}^3 \text{kg}^{-1}$ ).

De la même façon, pour que le fluide sorte du système à son autre extrémité, il faut que le système fournisse continûment une puissance nommée *puissance d'extraction* :

$$\dot{W}_{\text{extraction}} = -p_2 \dot{V}_2 = -\dot{m} p_2 v_2 \quad (3/4)$$

$$w_{\text{extraction}} = -p_2 v_2 \quad (3/5)$$

La somme nette de ces deux puissances aux frontières est nommée *puissance d'écoulement*,

$\dot{W}_{\text{écoulement}} \equiv \dot{W}_{\text{insertion}} + \dot{W}_{\text{extraction}}$ . Son signe dépend des conditions d'opération – l'étudiant/e est encouragé/e à se représenter et formuler les conditions dans lesquelles la puissance d'écoulement peut être négative, nulle, ou positive.

### 3.3.2 Bilan énergétique

Essayons de concevoir un système ouvert en régime continu de la façon la plus générale possible, comme représenté en figure 3.3. Nous allons maintenant y comptabiliser tous les transferts d'énergie.

Lorsqu'il pénètre dans le système, le fluide possède déjà une énergie interne  $u_1$  ; le système voit donc son énergie interne augmenter avec la puissance  $\dot{U}_1$  :

$$\dot{U}_1 = \dot{m} u_1 \quad (3/6)$$

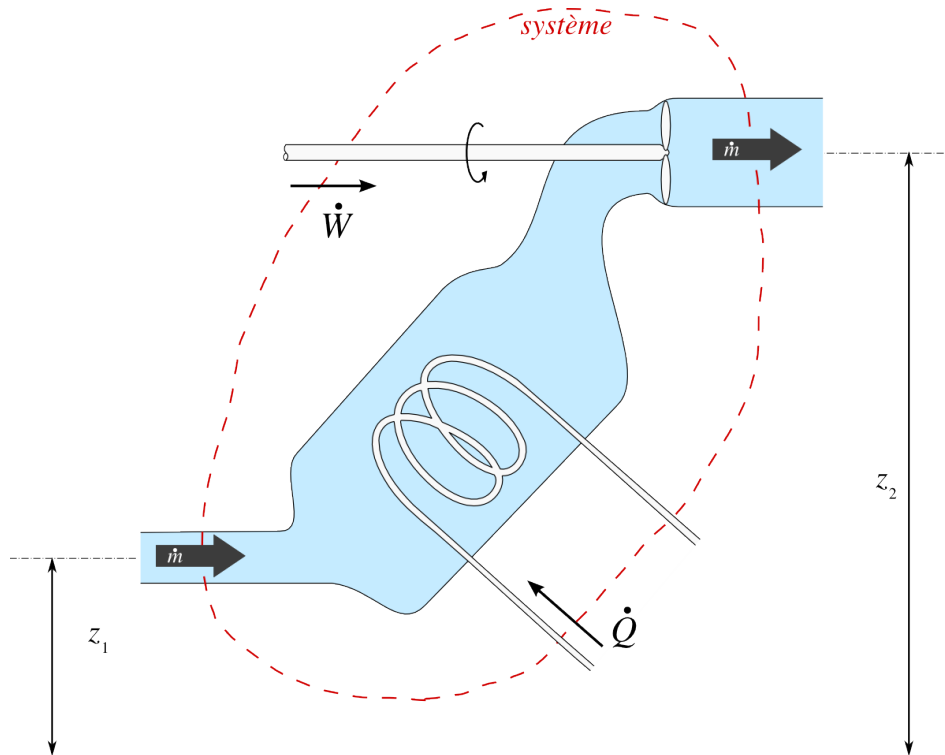


FIGURE 3.3 – Système ouvert arbitraire. Le système (dont les frontières sont en pointillés, en rouge) est traversé de gauche à droite par le fluide qui circule avec un débit de masse  $\dot{m}$  constant. Il reçoit une puissance  $\dot{W}_{1 \rightarrow 2}$  sous forme de travail et une puissance  $\dot{Q}_{1 \rightarrow 2}$  sous forme de chaleur.

schéma CC-0 o.c.

De même, le fluide possède une quantité d'énergie mécanique spécifique  $e_{\text{méca1}}$  (1/9), et le système reçoit donc également une puissance  $\dot{E}_{\text{méca1}}$  :

$$\dot{E}_{\text{méca1}} = \dot{m} e_{\text{méca1}} = \dot{m} \left( \frac{1}{2} C_1^2 + g z_1 \right) \quad (3/7)$$

Ces expressions 3/6 et 3/7 sont de signe opposé à la sortie, où nous utilisons l'indice 2.

Nous avons donc fait le tour des formes d'énergie que l'on peut observer dans un système ouvert. Puisque le premier principe stipule que l'énergie est indestructible (§1.2.2), l'ajout d'une puissance  $\dot{Q}$  sous forme de chaleur ou  $\dot{W}$  sous forme de travail ne peut faire varier que ces formes-là. Cela se traduit par l'équation :

$$\dot{Q}_{1 \rightarrow 2} + \dot{W}_{1 \rightarrow 2} + (\dot{W}_{\text{insertion}} + \dot{U}_1 + \dot{E}_{\text{méca1}}) + (\dot{W}_{\text{extraction}} + \dot{U}_2 + \dot{E}_{\text{méca2}}) = 0 \quad (3/8)$$

où tous les termes sont exprimés en watts.

Nous pouvons ré-exprimer cette équation 3/8 en fonction de grandeurs directement mesurables :

$$\dot{Q}_{1 \rightarrow 2} + \dot{W}_{1 \rightarrow 2} + \dot{m} \left( p_1 v_1 + u_1 + \frac{1}{2} C_1^2 + g z_1 \right) = \dot{m} \left( p_2 v_2 + u_2 + \frac{1}{2} C_2^2 + g z_2 \right) \quad (3/9)$$

ou encore :

$$\dot{Q}_{1 \rightarrow 2} + \dot{W}_{1 \rightarrow 2} = \dot{m} \left[ \Delta u + \Delta(pv) + \frac{1}{2} \Delta(C^2) + g \Delta z \right] \quad (3/10)$$

$$q_{1 \rightarrow 2} + w_{1 \rightarrow 2} = \Delta u + \Delta(pv) + \Delta e_{\text{méca}}. \quad (3/11)$$

où les symboles  $\Delta$  indiquent la variation des propriétés entre les points 1 et 2 du système.

Les équations 3/9 et 3/11 sont extrêmement utiles en thermodynamique, puisqu'elles permettent de quantifier par déduction les puissances en jeu dans les écoulements. Elles nous permettent notamment de prédire les propriétés du fluide à la sortie d'un dispositif dont on connaît la puissance mécanique et les émissions de chaleur. Par exemple, on peut connaître l'énergie restante dans l'air à la sortie d'une turbine dont on connaît la puissance.

### Exemple 3.1

Un compresseur de turboréacteur admet  $1,5 \text{ kg s}^{-1}$  d'air à une pression de 0,8 bar, énergie interne de  $192,5 \text{ kJ kg}^{-1}$ , et volume spécifique de  $0,96 \text{ m}^3 \text{ kg}^{-1}$ . Il comprime l'air jusqu'à 30 bar, le restituant avec une énergie interne de  $542,3 \text{ kJ kg}^{-1}$  et un volume spécifique de  $6,19 \cdot 10^{-2} \text{ m}^3 \text{ kg}^{-1}$ . La vitesse et l'altitude de l'air sont inchangés.

Quelle est la puissance du compresseur, si ses transferts de chaleur sont négligeables ?

Nous appliquons l'équation 3/10 pour obtenir :  $\dot{W}_{1 \rightarrow 2} = -\dot{Q}_{1 \rightarrow 2} + \dot{m} [\Delta u + \Delta(pv) + \frac{1}{2} \Delta(C^2) + g \Delta z] = 0 + \dot{m} [\Delta u + \Delta(pv) + 0 + 0] =$



$$1,5 \left[ (542,3 \cdot 10^3 - 192,5 \cdot 10^3) + (30 \cdot 10^5 \times 6,19 \cdot 10^{-2} - 0,8 \cdot 10^5 \times 0,96) \right] = +6,881 \cdot 10^5 \text{ W} = +688,1 \text{ kW}.$$

🔑 La seule difficulté dans l'application de cette équation concerne la bonne conversion des unités. Il faut toujours convertir les pressions et énergies depuis leurs unités usuelles vers des unités SI.

🔑 La puissance est positive, ce qui ne nous surprend pas puisque l'air reçoit le travail. Dans une turbine, le travail serait négatif.

### 3.3.3 L'enthalpie

Dans de très nombreux cas, les termes  $u$  et  $pv$  varient de la même façon avec l'état du fluide<sup>2</sup>. Pour simplifier leur utilisation dans les calculs, ils sont souvent regroupés en un seul terme.

Nous nommons la somme des termes  $u$  et  $pv$  l'*enthalpie spécifique*, et lui attribuons le symbole  $h$  :

$$h \equiv u + p v \quad (3/12)$$

où les termes sont exprimés en  $\text{J kg}^{-1}$ .

Bien sûr, l'*enthalpie*  $H$  se définit simplement comme :

$$H \equiv m h \quad (3/13)$$

où  $H$  est mesuré en joules (J).

En pratique, le terme *enthalpie* est souvent utilisé même s'il s'agit d'enthalpie massique ; le symbole et le contexte permettent de préciser de quelle variable il s'agit.

En faisant usage du concept d'enthalpie, les équations 3/9 et 3/11 s'allègent pour devenir :

$$\dot{Q}_{1 \rightarrow 2} + \dot{W}_{1 \rightarrow 2} = \dot{m} (\Delta h + \Delta e_{\text{méca.}}) \quad (3/14)$$

$$q_{1 \rightarrow 2} + w_{1 \rightarrow 2} = \Delta h + \Delta e_{\text{méca.}} \quad (3/15)$$

« La diminution de la teneur en chaleur est égale à la valeur équivalente en chaleur du "travail utile" reçu, plus la chaleur transmise à l'extérieur plus l'augmentation en énergie cinétique par kilogramme de vapeur. »

Aurel Stodola, 1904

(où la « teneur en chaleur »  $\lambda$  n'est pas encore nommée *enthalpie*)

*Die Dampfturbinen* [15, 16]

Nous voyons ainsi que dans un système ouvert, les transferts de chaleur et de travail font varier l'*enthalpie* du fluide, et non seulement son énergie interne comme dans un système fermé.

#### Exemple 3.2

Dans une tuyère, l'air est détendu sans transfert de travail ni de chaleur. Il entre avec une enthalpie spécifique de  $776 \text{ kJ kg}^{-1}$  et une vitesse de  $30 \text{ km/h}$  et ressort à même altitude, avec une enthalpie de  $636 \text{ kJ kg}^{-1}$ .

Quelle est la vitesse d'éjection de l'air ?

2. Nous verrons dans le prochain chapitre que dans le cas d'un gaz parfait, ils sont tous deux proportionnels à la température.

Nous partons de l'équation 3/14 :

$$q_{1 \rightarrow 2} + w_{1 \rightarrow 2} = \Delta h + \Delta e_{\text{méca.}}$$

$$\Delta e_{\text{méca.}} = -\Delta h + 0 + 0$$

$$\frac{1}{2} (C_2^2 - C_1^2) = -\Delta h$$

$$C_2 = [-2 \Delta h + C_1^2]^{\frac{1}{2}}$$

Ainsi  $C_2 = \left[ -2 \times (636 \cdot 10^3 - 776 \cdot 10^3) + \left( \frac{30}{3,6} \right)^2 \right]^{\frac{1}{2}} = 18,7 \text{ m s}^{-1} = 67,3 \text{ km h}^{-1}.$

👉 Attention aux conversions : dans les équations, les vitesses et énergies sont toujours en unités SI.

## 3.4 Quantifier le travail avec un système ouvert

### 3.4.1 Travail d'un fluide en évolution lente

Nous avons vu que lorsque le fluide évolue lentement, le travail effectué par un système fermé est quantifiable en effectuant l'intégrale  $-\int p \, dv$  (2/9). Avec un système ouvert, l'expression est un peu différente. Pour la développer, nous nous proposons d'étudier la compression en continu d'un fluide qui traverse un compresseur.

Pour cela, observons tout d'abord la transformation d'une quantité de masse fixe  $m_A$  circulant dans le compresseur (figure 3.4). En passant entre les pales en mouvement, sa pression varie de  $dp$  et son volume de  $dv$ . Il s'agit simplement d'un système fermé qui se déplace : comme le fluide évolue très lentement (évolution réversible), le travail  $dw_{m_A}$  qu'elle reçoit sera :

$$dw_{m_A} = -p \, dv \quad (3/16)$$

Maintenant, observons le déroulement de ce *même* phénomène du point de vue d'un système ouvert (figure 3.5). Quelle puissance spécifique  $dw_{S.O.}$  faut-il donner au compresseur pour que chaque particule de fluide reçoive un travail  $dw_{m_A}$  ?

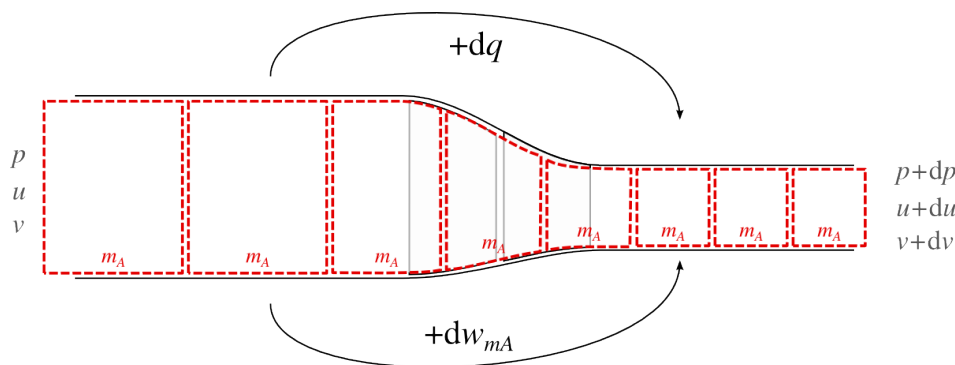


FIGURE 3.4 – Une quantité de masse fixe  $m_A$  circule de gauche à droite à travers un compresseur. Elle est comprimée : ses propriétés passent de  $p$  et  $v$  à  $p + dp$  et  $v + dv$ . Si on se place du point de vue d'un système fermé en transit, le transfert de travail est  $dw_{m_A} = -p \, dv$ .

schéma CC-0 o.c.



FIGURE 3.5 – Le même écoulement qu’en figure 3.4 observé du point de vue d’un système ouvert immobile traversé de gauche à droite par un flux continu. Nous cherchons à quantifier le travail  $dw_{S,0}$ , à fournir au système pour que chaque quantité de masse  $m_A$  reçoive un travail  $dw_{m_A}$ .

Le système ouvert a, lui, quatre transferts sous forme de travail :

**La puissance spécifique d’insertion**  $w_{\text{insertion}}$  (3/3) est due à l’arrivée permanente du fluide à l’entrée du système. On a, du point de vue du système ouvert :

$$w_{\text{insertion}} = +p v \quad (3/17)$$

**La puissance spécifique de compression**  $-dw_{m_A}$  est le travail spécifique que le système ouvert doit transférer à chaque quantité de masse  $m_A$  pour qu’elle soit effectivement comprimée :

$$-dw_{m_A} = -(-p dv) \quad (3/18)$$

**La puissance spécifique d’extraction**  $w_{\text{extraction}}$  est dépensé par le système ouvert pour faire sortir continûment le fluide.

À la sortie, les propriétés du fluide sont devenues  $p + dp$  pour la pression, et  $v + dv$  pour le volume. On a ainsi :

$$w_{\text{extraction}} = -(p + dp)(v + dv) \quad (3/19)$$

**La puissance spécifique reçue de l’extérieur**  $dw_{S,0}$  est la puissance qui alimente la compression, et la grandeur que nous souhaitons quantifier.

Ces quatre puissances s’annulent, car le transfert total de travail en jeu dans l’écoulement ne dépend pas du point de vue adopté :

$$dw_{S,0} + w_{\text{insertion}} + dw_{m_A} + w_{\text{extraction}} = 0 \quad (3/20)$$

On peut donc quantifier la puissance spécifique  $dw_{S,0}$ , qu'il faut donner au compresseur :

$$\begin{aligned} dw_{S,0} &= -w_{\text{insertion}} - dw_{mA} - w_{\text{extraction}} \\ dw_{S,0} &= -p \, v + (-p \, dv) + (p + dp)(v + dv) \\ &= -p \, v - p \, dv + p \, v + p \, dv + dp \, v + dp \, dv \\ &= dp \, v + dp \, dv \end{aligned}$$

Et comme le multiple  $dp \times dv$  tend vers zéro lorsque nous utilisons des quantités infinitésimales, nous obtenons l'expression surprenante :

$$dw_{S,0} = v \, dp \quad (3/21)$$

Les termes  $dp$  et  $dv$  dans notre étude ne sont pas nécessairement positifs : cette expression s'applique aussi bien dans les détentes que dans les compressions, tant qu'elles sont réversibles.

En intégrant cette expression 3/21 pour l'appliquer au cas général en régime continu, nous obtenons :

$$w_{S,0} = \int v \, dp \quad (3/22)$$

$$\dot{W}_{A \rightarrow B} = \dot{m} \int_A^B v \, dp \quad (3/23)$$

lors d'un écoulement en régime continu,  
lorsque l'évolution est réversible,  
et quel que soit l'apport de chaleur.

Ainsi, lorsque nous voulons quantifier le travail dans un système ouvert, c'est l'intégrale  $+\int v \, dp$ , et non pas  $-\int p \, dv$ , qu'il nous faut calculer.

Sur un diagramme pression-volume, nous pouvons visualiser ce travail en ajoutant le travail d'insertion et le travail d'extraction au travail de compression, comme montré en figure 3.6.

Un travail réversible effectué en régime continu se visualise donc par l'aire incluse à gauche de la courbe, comme montré en figure 3.7.

### Exemple 3.3

Une pompe à liquide comprime lentement un débit d'eau de  $2 \, \text{kg s}^{-1}$  depuis 1 bar jusqu'à 20 bar. Pendant la compression, le volume spécifique de l'eau reste constant à  $v_L = 10^{-3} \, \text{m}^3 \, \text{kg}^{-1}$ . Quelle est la puissance consommée sous forme de travail ?

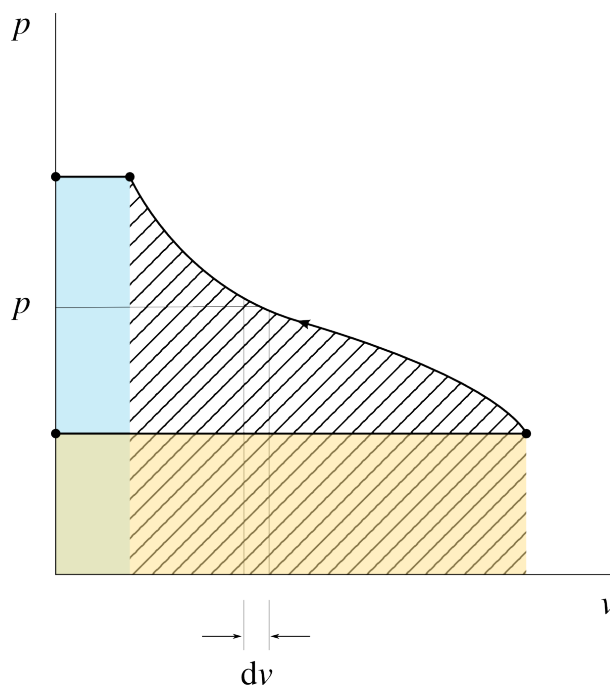


FIGURE 3.6 – Travail reçu par un système ouvert traversé par un fluide, pendant une évolution lente.

Le système reçoit d'abord le travail d'insertion ( $p_{\text{ini}} v_{\text{ini}}$ , en orange, positif) pour pénétrer dans le système, puis il dépense un travail de compression (aire hachurée, négative), et enfin il dépense le travail d'extraction ( $p_{\text{fin}} v_{\text{fin}}$ , en bleu, négative). La somme nette de ces trois aires est la puissance spécifique à fournir au système ouvert.

schéma CC-0 o.c.

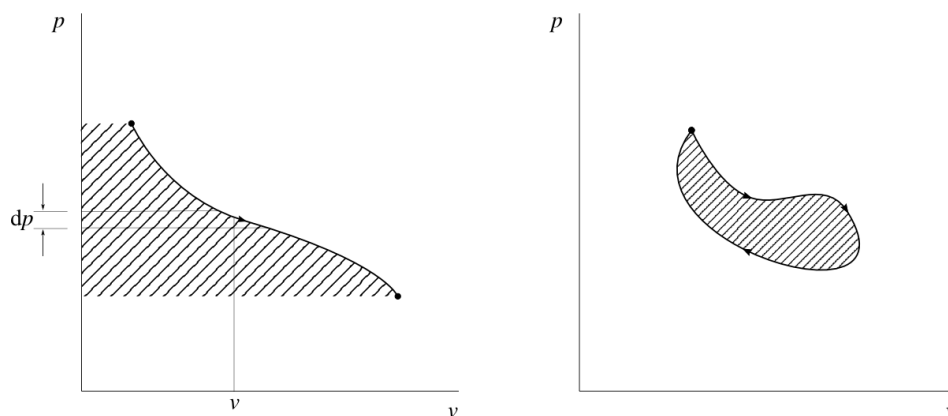


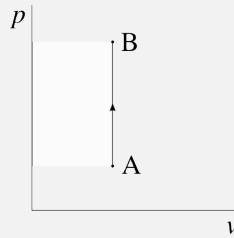
FIGURE 3.7 – Travail mesuré dans un système ouvert, pendant une évolution réversible.

L'intégrale de  $v dp$  est visualisée par l'aire à gauche de la courbe.

Si le fluide revient à son état initial (ayant effectué un *cycle*), le travail développé est visualisé par l'aire incluse dans la courbe. Dans ce cas, la quantification est identique en système fermé et ouvert.

schéma CC-0 o.c.

L'évolution peut être représentée qualitativement sur un diagramme pression-volume ainsi:



Nous utilisons l'équation 3/22 en prenant garde aux unités. Comme  $v$  est indépendant de  $p$ , l'intégration se fait sans peine :  $\dot{W}_{A \rightarrow B} = \dot{m} \int_A^B v dp = \dot{m} v_L \int_A^B dp = \dot{m} v_L [p]_{p_A}^{p_B} = 2 \times 10^{-3} (20 \cdot 10^5 - 1 \cdot 10^5) = +3,8 \cdot 10^3 \text{ W} = +3,8 \text{ kW}$ .

🔑 Cette puissance est bien positive : c'est le fluide dans le système qui reçoit du travail.

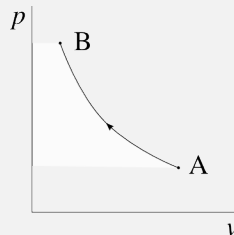
🔑 Ici le volume spécifique  $v_L$  est constant (comme toujours avec l'eau liquide). Si c'était la pression qui était constante, alors le travail serait nul même si  $v$  était amené à varier.

### Exemple 3.4

Un compresseur compresse lentement un débit d'air de  $2 \text{ kg s}^{-1}$  depuis 1 bar jusqu'à 20 bar. Pendant la compression, le volume spécifique et la pression de l'air sont liés par la relation  $p v^{1,35} = k$ . À l'entrée, le volume spécifique de l'air est de  $v_A = 0,8 \text{ m}^3 \text{ kg}^{-1}$ .

Quelle est la puissance consommée sous forme de travail ?

L'évolution peut être représentée qualitativement sur un diagramme pression-volume ainsi:



Ici le volume spécifique est fonction de la pression : nous avons

$$v = \left(\frac{k}{p}\right)^{\frac{1}{1,35}} = k^{\frac{1}{1,35}} p^{-\frac{1}{1,35}}.$$

Nous partons de l'équation 3/22 :  $\dot{W}_{A \rightarrow B} = \dot{m} \int_A^B v dp =$

$$\dot{m} k^{\frac{1}{1,35}} \int_A^B p^{-\frac{1}{1,35}} dp = \dot{m} k^{\frac{1}{1,35}} \left[ \frac{1}{-\frac{1}{1,35} + 1} p^{-\frac{1}{1,35} + 1} \right]_{p_A}^{p_B} = \dot{m} (p_A v_A^{1,35})^{\frac{1}{1,35}} \frac{1}{0,25926} [p^{0,25926}]_{p_A}^{p_B} = 2 (20 \cdot 10^5 \times 0,8^{1,35})^{\frac{1}{1,35}} \frac{1}{0,25926} [(20 \cdot 10^5)^{0,25926} - (0,8^{1,35})^{0,25926}] = +1,319 \cdot 10^3 \text{ W} = +1,319 \text{ kW}.$$

🔑 Ici la clé est de bien décrire la fonction  $v(p)$  avant de procéder à l'intégration.

🔑 La puissance du compresseur est trois fois plus faible que celle de la pompe de l'exemple précédente. Par contre, le volume spécifique de l'air à l'entrée est 800 fois plus grand : il faudra une machine de taille beau-

coup plus importante (elle doit absorber un débit volumique  $\dot{V}_A = \dot{m} v_A = 1,6 \text{ m}^3 \text{ s}^{-1} = 1\,600 \text{ L s}^{-1}$  à l'entrée).

### 3.4.2 Travail d'un fluide en évolution rapide

Lorsque le fluide évolue de façon rapide (ce qui est toujours le cas en pratique), nous retrouvons les phénomènes que nous avons décrit au chapitre précédent (§2.4.3) : la pression exercée sur les parois mobiles ne correspond plus à la pression « moyenne » à l'intérieur du fluide. Le travail à fournir dans les compressions est plus grand, et le le travail réceptionné pendant les détentes plus faible, que lors des évolutions lentes.

Le fait d'utiliser un système ouvert pour comptabiliser les transferts d'énergie ne change bien sûr rien au problème. Nous n'avons pas les moyens de prédire analytiquement le travail à fournir pour une compression à une vitesse donnée. Le problème (calculer la distribution spatiale de la pression à l'intérieur du fluide) relève de la mécanique des fluides, et sera de toute façon résolu au cas-par-cas.

Sur nos diagrammes pression-volume, nous représentons les évolutions irréversibles avec un trait en pointillés, pour bien les différencier des évolutions réversibles (figure 3.8).

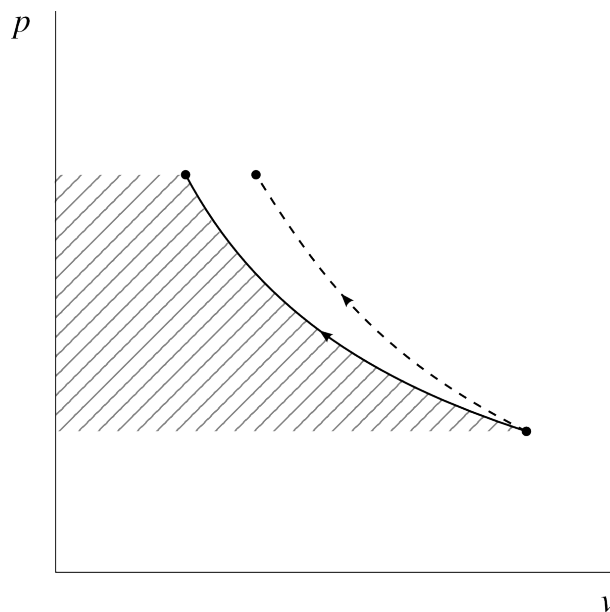


FIGURE 3.8 – Compressions réversible (trait continu) et irréversible (en pointillés) représentées sur un diagramme pression-volume. Dans un système ouvert, les transferts de travail peuvent être visualisés avec l'aire à gauche de la courbe, mais uniquement lorsque les évolutions sont réversibles.

*schéma CC-0 o.c.*

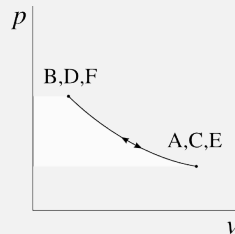


### Exemple 3.5

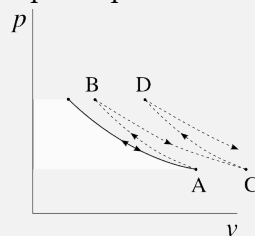
De l'air est comprimé en continu de 1 à 20 bar dans un compresseur. Dès la sortie du compresseur l'air rentre dans une turbine qui le détend de 20 à 1 bar. Dès la sortie de la turbine, l'air est à nouveau inséré dans le compresseur.

Quelle sera l'allure des évolutions sur un diagramme pression-volume ?

Si les évolutions se font lentement, la pression et le volume spécifique passent toujours par les mêmes valeurs pendant les allers-retours :



En revanche, si les évolutions sont rapides, à chaque trajet le volume spécifique final est plus grand que ce qu'il aurait été pendant un trajet lent :



Ainsi, les propriétés se décalent progressivement sur le diagramme pression-volume. Si les évolutions ne se font pas lentement, le compresseur demande plus de travail que la turbine est capable de fournir au retour. Cet excédent de travail consommé par l'air augmente son énergie interne et sa température.

### 3.5 Quantifier la chaleur avec un système ouvert

---

Avec un système ouvert nous allons utiliser la même méthode qu'avec un système fermé : comme nous ne savons pas quantifier les transferts de chaleur directement, nous allons toujours procéder par déduction. Mathématiquement, nous ne faisons que ré-utiliser l'équation 3/14 pour obtenir :

$$\dot{Q}_{1 \rightarrow 2} = \dot{m} (\Delta h + \Delta e_{\text{méca.}}) - \dot{W}_{1 \rightarrow 2} \quad (3/24)$$

$$q_{1 \rightarrow 2} = \Delta h + \Delta e_{\text{méca.}} - w_{1 \rightarrow 2} \quad (3/25)$$

pour un système ouvert.

Là encore, toute la difficulté pour quantifier un transfert de chaleur est de prédire et quantifier le changement de l'enthalpie,  $\Delta h$ . Pour les gaz,  $h$  est quasiment proportionnelle à la température ; pour les liquides et vapeurs, la relation est plus complexe. Nous apprendrons à quantifier l'enthalpie dans les fluides aux chapitre 4 (*le gaz parfait*) et chapitre 5 (*liquides et vapeurs*).