

Ecoulements compressibles barotropesRappel de thermodynamique:

L'état thermodynamique est caractérisé par les variables thermo suivantes:

P : pression

T : température absolue

ρ : masse volumique

$v = \frac{1}{\rho}$: volume spécifique (par unité de masse)

e : énergie interne spécifique

$h = e + Pv$: enthalpie spécifique

s : entropie spécifique

Toutes ces grandeurs sont des variables intensives (ni s , entropie spécifique)

En plus de ces variables, il existe des coefficients de transport, se comportant comme les variables thermo:

μ : shear viscosity

μ_b : bulk viscosity

κ : conductivité thermique

The "state principle": L'état thermodynamique est fixé par n'importe quel couple de variables thermo indépendantes (provided que la composition chimique ne change pas par diffusion ou mélange).

Si l'on prend par exemple s et v comme variables indépendantes, les autres se déduisent:

$$e = e(s, v)$$

$$T = T(s, v)$$

$$P = P(s, v)$$

} Relations appelées "équations d'état"

Les équations du mouvement peuvent ainsi être écrites de façon à n'engager que 2 variables thermodynamiques.

Equation d'état thermique:

(Thomson, p. 58)

$$\boxed{P = P(v, T)} \quad \text{qui peut également s'écrire: } f(P, v, T) = 0$$

ou $v = v(P, T)$

Equation d'état thermique pour un gaz idéal: $\boxed{Pv = RT}$ ($\gamma = \frac{R}{n}$)

Cette équation d'état ne suffit pas pour déterminer l'ensemble de l'état thermodynamique.

Ainsi, $s(v, T)$ ne peut pas être déterminée. On doit alors introduire une seconde équation d'état:

Equation d'état calorique:

$$\boxed{e = e(v, T)} \quad (e = cvT)$$

On peut (également) introduire une équation d'état potentielle (ou canonique):

$$\boxed{e = e(s, v)}$$

Contient implicitement la spécification complète de toutes les grandeurs thermodynamiques.

Entropie et écoulements barotropes (éventuellement isentropiques)

L'entropie est une grandeur qu'on peut trouver sympa, surtout lorsqu'on l'assume constante dans l'écoulement: l'état thermodynamique est alors fixé par la connaissance d'une seule variable thermodynamique.

Ainsi: $\boxed{e = e(s, v)}$ devient: $\boxed{e = e(v)}$ (EOS calpro) potentiel

De la même façon, EOS thermal devient:

$$\boxed{P = P(v, T)} \rightarrow \boxed{P = P(v)}, \text{ ou encore } \boxed{P = P(\rho)}$$

Gaz parfait:

$$\boxed{P = (\gamma - 1) \rho e}$$

$\gamma > 1$

polytropique

$$\boxed{e = cvT}$$

(Pulvis, p. 7)

Després / DuBois:

$$\begin{cases} P = (1-\gamma) \rho e \\ c = c_v T \end{cases}$$

On peut introduire l'entropie spécifique par:

$$P = K \rho^{\frac{\gamma}{\gamma-1}} e^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}$$

soit

$$s = c_v \ln \left(\frac{P}{K \rho^{\frac{\gamma}{\gamma-1}}} \right)$$

Després p 12

L'entropie vérifie l'équation de transport: (pour les eqs. d'Euler)

$$\left[\frac{\partial s}{\partial t} + u \frac{\partial s}{\partial x} + v \frac{\partial s}{\partial y} = 0 \right]$$

Autrement dit, l'entropie est invariante le long des lignes de courant.

Ce qui motive l'étude des écoulements barotropes

$$c = c_v T$$

$$\begin{aligned} P &= P(\rho) \\ P &= \rho g^2 \end{aligned}$$

Pour rappel:

$$\begin{aligned} \bullet \text{ G.P.: } P &= (1-\gamma) \rho e \\ \bullet \text{ S.G.: } P &= (1-\gamma) \rho e + P_0 \\ \bullet \text{ NASG.: } P &= \frac{(1-\gamma) \rho e}{1-\gamma b} + P_0 \end{aligned}$$

Thompson, p. 59.

$$\frac{Ds}{Dt} = \frac{\chi}{T} - \nabla \cdot \mathbf{q}$$

dissipation function: $\chi = 2\mu \nabla^2 \mathbf{u} + \left(\frac{\mu}{3} - \frac{\kappa}{3}\right) \nabla^2 \nabla \cdot \mathbf{u}$

$$\left[\frac{\partial s}{\partial t} + \mathbf{u} \cdot \nabla s = \frac{\chi}{T} - \nabla \cdot \mathbf{q} \right]$$

Si tu négliges dissipation visqueuse, et conduction thermique (échange de chaleur):
adiabatique réversible = isentropique

Conditions satisfaites lorsque les gradients sont limités, i.e. loin des couches limites, chocs, sillages.

$$\begin{aligned} \text{Écoulement isentropique: } \frac{Ds}{Dt} &= 0 \\ \text{Écoulement homentropique: } \frac{Ds}{Dt} = \nabla s \cdot \mathbf{u} &= 0 \end{aligned}$$

Entropie est la même pour toutes les particules fluides

$$\bullet P = RT : \text{ gaz idéal}$$

$$\bullet P = RT + \dots : \text{ pas parfait (thermally and calorically perfect)}$$

Entropie et Vorticité (Éq. de Ercos-Vazsonyi)

(Thompson, p 78)

Vorticité : $\vec{\Omega} = \nabla \wedge \vec{u} = \begin{vmatrix} \frac{\partial w}{\partial y} - \frac{\partial v}{\partial z} \\ \frac{\partial u}{\partial z} - \frac{\partial w}{\partial x} \\ \frac{\partial v}{\partial x} - \frac{\partial u}{\partial y} \end{vmatrix}$ $\vec{\Omega} = \nabla \times \vec{u}$

$\vec{\Omega} = \nabla \wedge \vec{u} = \begin{vmatrix} \vec{e}_x & \vec{e}_y & \vec{e}_z \\ \frac{\partial}{\partial x} & \frac{\partial}{\partial y} & \frac{\partial}{\partial z} \\ u & v & w \end{vmatrix}$

Identités vectorielles utiles :

- $(\vec{u} \cdot \nabla) \vec{u} = (\nabla \times \vec{u}) \times \vec{u} + \nabla \frac{u^2}{2}$
- $\nabla^2 \vec{u} = \nabla(\nabla \cdot \vec{u}) - \nabla \times (\nabla \times \vec{u}) \quad \text{rot(rot(u)) = grad(div(u)) - } \nabla^2(\vec{u})$

Conservation de la quantité de mouvement :

$$\frac{D\vec{u}}{dt} = -\frac{1}{\rho} \nabla P + \mu \nabla^2 \vec{u} + \left(\mu + \frac{1}{3} \mu \right) \nabla(\nabla \cdot \vec{u})$$

$$\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + \vec{u} \nabla \vec{u} = -\frac{1}{\rho} \nabla P + \mu \nabla^2 \vec{u} + \left(\mu + \frac{1}{3} \mu \right) \nabla(\nabla \cdot \vec{u})$$

→ Ercos-Vazsonyi

Peut être réécrit, à l'aide des identités utiles :

$$\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + \vec{\Omega} \times \vec{u} + \nabla \frac{u^2}{2} = -\frac{1}{\rho} \nabla P + \mu \nabla^2 \vec{u} + \left(\mu + \frac{1}{3} \mu \right) \nabla(\nabla \cdot \vec{u})$$

$$\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + \vec{\Omega} \times \vec{u} + \nabla \frac{u^2}{2} = -\frac{1}{\rho} \nabla P - \mu (\nabla \times \vec{\Omega}) + \left(\mu + \frac{1}{3} \mu \right) \nabla(\nabla \cdot \vec{u})$$

$$[\nabla P = \rho \vec{g} - \rho T \nabla s]$$

Un écoulement irrotationnel, incompressible ne connaît pas d'efforts visqueux

Ainsi :

$$\frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + \vec{\Omega} \times \vec{u} = T \nabla s - \nabla \left(h + \frac{u^2}{2} + p \right) - \mu (\nabla \times \vec{\Omega}) + \left(\mu + \frac{1}{3} \mu \right) \nabla(\nabla \cdot \vec{u})$$

→ Éq. de Bernoulli

Pour un écoulement permanent, inviscide :

$$\vec{\Omega} \times \vec{u} = T \nabla s - \nabla H$$

→ écoulement de Couette

Si H et s sont constants :

$$[\vec{\Omega} \times \vec{u} = \vec{0}]$$

$$\cdot \vec{u} \cdot \vec{u} = 0$$

→ si $\vec{\Omega}$ est parallèle à \vec{u} (Beltrami flows)

$$\cdot \times \vec{\Omega} = \vec{0}$$

L'équation de Crocco-Vazsonyi peut s'écrire: (en prenant la circulation)

$$\left[\frac{D\vec{\Omega}}{Dt} = (\vec{\Omega} \cdot \vec{\nabla})\vec{u} - \vec{\Omega}(\vec{\nabla} \cdot \vec{u}) + \underbrace{\vec{\nabla} T \times \vec{\nabla} s}_{\text{Baroclinic}} + \left(\rho_0 + \frac{1}{3}\rho \right) (\vec{\nabla} v \times \vec{\nabla}(\vec{\nabla} \cdot \vec{u})) \right. \\ \left. + \mu (\nu \nabla^2 \vec{\Omega} - \vec{\nabla} v \times (\vec{\nabla} \times \vec{\Omega})) \right] \quad (2.65)$$

Le terme $\vec{\nabla} T \times \vec{\nabla} s$ s'annule si n'importe quelle variable thermo est constante dans l'écoulement. Par exemple, pour les écoulements isentropiques (barotropes)

Dans le cas inviscide, isomentropique ($\vec{\nabla} s = 0$), l'équation devient:

$$\boxed{\frac{D\vec{\Omega}}{Dt} = (\vec{\Omega} \cdot \vec{\nabla})\vec{u} - \vec{\Omega}(\vec{\nabla} \cdot \vec{u})} \quad \text{Equation de transport de la vorticité} \quad (2.67)$$

⇒ Un écoulement initialement sans vorticité le reste, en l'absence de $\vec{\nabla} s$ ou forces visqueuses.

• Pour un écoulement incompressible: $\nabla \cdot \vec{u} = 0$

$$\boxed{\frac{D\vec{\Omega}}{Dt} = (\vec{\Omega} \cdot \vec{\nabla})\vec{u} + \nu \nabla^2 \vec{\Omega}}$$

Convection - diffusion de la vorticité.

$$\frac{\partial^2}{\partial t^2} + \vec{u} \cdot \vec{\nabla} \vec{\Omega} = (\vec{\Omega} \cdot \vec{\nabla})\vec{u} + \nu \nabla^2 \vec{\Omega}$$

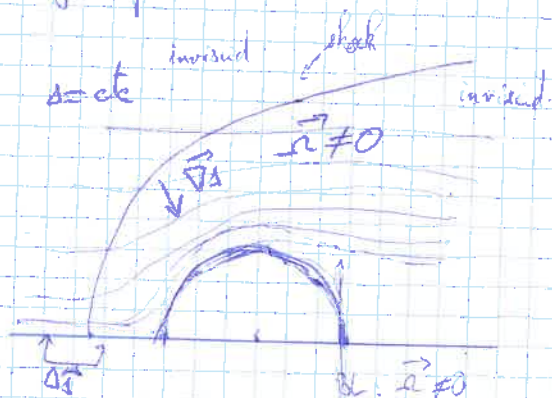
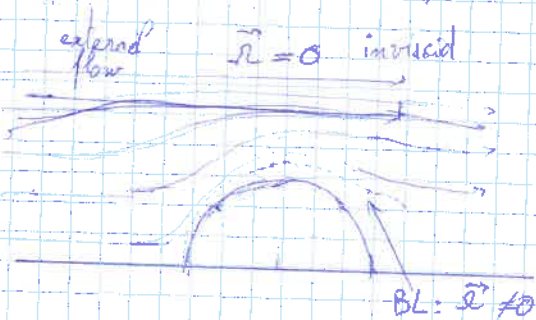
• Pour un écoulement compressible (inviscide).

$$\boxed{\frac{D\vec{\Omega}}{Dt} = (\nu \vec{\Omega} \cdot \vec{\nabla})\vec{u} + \nu (\vec{\nabla} T \times \vec{\nabla} s)}$$

Thompson, p. 74

Vorticity equation of Vazsonyi:

(Lien entre vorticité et $\vec{\nabla} s$)



Dans le cas d'un choc, l'entropie le saut d'entropie max se situe sur la ligne centrale. L'intensité du choc diminue away de la ligne centrale. ⇒ Il se crée un gradient d'entropie perpendiculaire aux lignes de courant, qui génère de la vorticité dans cet écoulement inviscide.

La vorticité générée est perpendiculaire au gradient d'entropie $\vec{\nabla}s$

Théorème d'Hadamard: L'écoulement en aval d'un choc courbé est rotationnel.

Acoustique et "Condensation"

Thompson, p. 160

On suppose un écoulement isentropique, inviscide - Barotrope: $P = P(\rho)$

Perturbation de pression:
$$p' = P(\rho) = \left(\frac{\partial P}{\partial \rho} \right) (\rho - \rho_0) + \frac{1}{2} \left(\frac{\partial^2 P}{\partial \rho^2} \right) (\rho - \rho_0)^2 + \dots$$

$c_0^2 = \left(\frac{\partial P}{\partial \rho} \right)_{\rho_0}$; $\rho = \rho_0 + \rho'$ Si tu n gliges les termes d'ordre élevé :

$$p' = c_0^2 (\rho - \rho_0)$$

Note que c_0^2 est connue en fonction de l'état uniforme:
 $c_0^2 = c_0^2(p_0, T_0)$

Introduisons la "condensation": $S = \frac{\rho - \rho_0}{\rho_0}$

$$S = \frac{\rho - \rho_0}{\rho_0}$$

La perturbation de pression s'écrit:
$$p' = \rho_0 c_0^2 S \quad (4.7) \quad p' = \rho_0 c_0^2 S$$

*  quations de continuité et momentum pour Euler flow:

$$\begin{cases} \frac{\partial \rho}{\partial t} + \vec{u} \cdot \vec{\nabla} \rho + \rho \vec{\nabla} \cdot \vec{u} = 0 \\ \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + \vec{u} \cdot \vec{\nabla} \vec{u} = -\frac{1}{\rho} \vec{\nabla} P \end{cases}$$

On peut remplacer les variables par les valeurs non perturbées. Les termes convectifs disparaissent.

$$\begin{cases} \frac{\partial \rho}{\partial t} + \rho_0 \vec{\nabla} \cdot \vec{u} = 0 \\ \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} = -\frac{1}{\rho_0} \vec{\nabla} P \end{cases} \quad \text{Les équations sont linéaires}$$

Introduisons la condensation $S = \frac{\rho - \rho_0}{\rho_0} = \frac{\rho}{\rho_0} - 1$:
$$\begin{cases} \frac{\partial S}{\partial t} + \vec{\nabla} \cdot \vec{u} = 0 & (4.15) \\ \frac{\partial \vec{u}}{\partial t} + c_0^2 \vec{\nabla} S = 0 & (4.16) \end{cases}$$
 (cf. Eq. 4.7)

On peut déduire des équations précédentes une Equation d'onde pour la condensation: $S = \frac{\rho \phi}{\rho_0}$

$$\boxed{\frac{\partial^2 S}{\partial t^2} - c^2 \nabla^2 S = 0}$$

← Equation de d'Alembert.

On peut montrer, qu'à condition que $\vec{v} = 0$, le champ de vitesse \vec{u} satisfait aussi l'éq. d'onde.

De même, toutes les grandeurs thermo. pouvant s'exprimer à partir de la condensation S , (P, T, ρ, \dots) obéissent aussi à l'éq. d'onde.

L'acoustique, c'est assumer un écart initial au repos, invisc. D'après (2.47), écart initial non rotationnel implique le reste, tu peux écrire que puisque $\nabla \times \vec{u} = \vec{0}$, la vitesse est le gradient d'une quantité (dérivée d'un potentiel)

$$\boxed{\vec{u} = \vec{\nabla} \phi}$$

$\phi(\vec{x}, t)$: vitesse potentielle.

Si on insère cette vitesse potentielle dans l'éq. de qdm: (4.14)

intègre $\left(\vec{\nabla} \left(\frac{\partial \phi}{\partial t} + c^2 S \right) = 0 \right)$

$$\frac{\partial \phi}{\partial t} + c^2 S = h(t) \rightarrow \text{On peut prendre } h(t) = 0 \text{ sans nuire à } \vec{u} = \vec{\nabla} \phi$$

Ainsi $\frac{1}{\rho_0} \int_0^t \dots = \left[\frac{1}{\rho_0} \right] = S = -\frac{1}{c^2} \frac{\partial \phi}{\partial t}$ (4.17)

Ainsi, à la fois ρ' (ou S condensation) et le champ de vitesse \vec{u} peuvent s'exprimer par les dérivées de la vitesse potentielle ϕ .

Si tu prends $\frac{\partial}{\partial t}$ de Eq. 4.17, et que tu injectes 4.13: $\left[\frac{\partial^2 \phi}{\partial t^2} = c^2 \nabla^2 \phi \right]$

d'Alembert nous dit que son Eq. d'onde a pour solution, ϕ de la forme générale:

$$\boxed{\phi(\vec{x}, t) = F(\vec{x} - c t) + G(\vec{x} + c t)}$$

ou encore

$$\phi(\vec{x}, t) = F\left(t - \frac{r}{c}\right) + G\left(t + \frac{r}{c}\right)$$

Solution pour le potentiel. Ainsi, puisque $\vec{u} = \vec{\nabla} \phi$:

$$\left[\vec{u} = \vec{e}^i (F' + G') \right] \quad (4.18)$$

$$\text{et } r = x - ct$$

$$F = F(r)$$

$$F' = \frac{dF}{dr}$$

unit vector
in \vec{x} direction

Thompson p. 190

Condensation $S = \frac{f}{p_0} = -\frac{1}{c^2} \frac{\partial \phi}{\partial t}$

ou $\left[S = \frac{1}{c} (F' + G') \right] \text{ (4.33)}$ ainsi, la condensation et la vitesse ont 1 simple relation.

définitions $f(x-ct) = +\frac{F'}{c}$ et $g(x+ct) = -\frac{G'}{c}$

Les Eqs. 4.32 et 4.33 deviennent :

$$\begin{cases} u = c(f - g) \\ S = f + g \end{cases}$$

Condition acoustique : $S \ll 1$

$$\left[\frac{f p_0}{p_0} \ll 1 \right]$$

$S \ll 1$, soit encore $u \ll c$ soit encore : $[|p'| \ll p_0 c^2]$

Pour les explosions, detonations, ce n'est plus vérifié. Nécessite une théorie non-linéaire adéquate (p. 17)