

---

Eléments de statique des fluides

---

## Table des matières

<b>1</b>	<b>Modèle du fluide continu</b>	<b>2</b>
1.1	Etat fluide . . . . .	2
1.2	Ordre de grandeurs . . . . .	2
1.3	Fluide est un milieu continu . . . . .	2
1.4	Champ de forces dans un fluide au repos . . . . .	2
<b>2</b>	<b>Pression dans un fluide au repos</b>	<b>3</b>
2.1	Définition . . . . .	3
2.2	Equation fondamentale de la statique des fluides . . . . .	3
2.2.1	Cas général . . . . .	3
2.2.2	Cas usuel : statique des fluides dans un champs de pesanteur . . . . .	5
<b>3</b>	<b>Statique des fluides homogènes incompressibles</b>	<b>5</b>
3.1	Modèle du fluide homogène incompressible . . . . .	5
3.2	Surfaces isobares . . . . .	5
3.3	Applications . . . . .	6
3.4	Théorème de Pascal . . . . .	6
<b>4</b>	<b>Statique des fluides homogènes compressibles</b>	<b>7</b>
4.1	Modèle de l'atmosphère terrestre . . . . .	7
4.2	Champ de pression dans l'atmosphère isotherme . . . . .	7
4.3	Applications . . . . .	8
<b>5</b>	<b>Actions exercées par les fluides au repos-Poussée d'Archimède</b>	<b>9</b>
5.1	Calcul de la force pressante . . . . .	9
5.2	Poussée d'Archimède . . . . .	10
5.2.1	Définition . . . . .	10
5.2.2	Théorème d'Archimède . . . . .	10

# 1 Modèle du fluide continu

## 1.1 Etat fluide

Un fluide (liquide ou gaz) est un ensemble de particules microscopiques occupant un volume dont la géométrie s'adapte au récipient qui le contient .

- un liquide occupe un volume limité par une surface libre (état compact mais désordonné)
- un gaz diffuse dans tout l'espace qui lui est offert (état dispersé et désordonné)
- liquide : fluide dense et quasi-incompressible ( $\chi_T$  est très faible)
- gaz : fluide peu dense et compressible

## 1.2 Ordre de grandeurs

Fluide	$\rho(kg.m^{-3})$	$\chi_T(Pa^{-1})$ (compressibilité isotherme)
air(gaz)	1,3	$10^{-5}$
eau(liquide)	$10^3$	$4,4.10^{-10}$
Comparaison	$\rho_l \approx 10^3 \rho_g$	$\chi_{Tg} \approx 10^5 \chi_{Tl}$

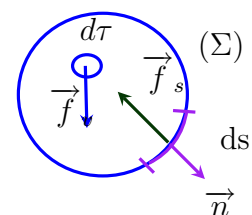
## 1.3 Fluide est un milieu continu

Un fluide est un milieu continu car ses propriétés locales varient continûment à l'échelle macroscopique :  $\rho(M)$ ;  $T(M)$ ;  $P(M)$ ...

**Conclusion** : Un fluide est un milieu continue déformable permettant l'écoulement

## 1.4 Champ de forces dans un fluide au repos

Considérons un fluide délimité par une surface ( $\Sigma$ )



On peut distinguer entre deux types de forces :

- **Forces volumiques** : interactions à distance tel que les forces de pesanteur

$$\vec{dF}_v = \vec{f}_v \cdot d\tau$$

$\vec{f}_v$  : vecteur densité volumique de force ( $N.m^{-3}$ )

- **Exemple** : force de pesanteur  $\vec{dP} = dm \vec{g} \cdot d\tau$   
la densité de force volumique

$$\vec{f}_v = \frac{dm}{d\tau} \vec{g} = \rho \vec{g}$$

- **Forces surfaciques** : actions à courte portée (sur ou au voisinage de la surface) telle que les forces de contact

$$\vec{dF}_s = \vec{f}_s \cdot ds$$

$\vec{f}_s$  : vecteur densité surfacique de force

La force surfacique se décompose en deux composantes :

- Composante tangentielle (force de viscosité) : elle diminue avec la diminution de la vitesse, elle est nulle pour un fluide au repos
- Composante normale : suivant  $-\vec{n}$

**Conclusion** : Pour un fluide au repos  $\vec{f}_s$  est normale à  $ds$  (fluide parfait).

## 2 Pression dans un fluide au repos

### 2.1 Définition

La force exercée par le fluide sur  $\vec{ds} = ds\vec{n}$   
 $\vec{dF}_{f \rightarrow p} = P(M) \cdot \vec{ds} = P(M) \cdot ds(M) \cdot \vec{n}$

$$\vec{dF}_s = \vec{dF}_{p \rightarrow f} = -\vec{dF}_{f \rightarrow p} = -P(M) \cdot \vec{ds} = -P(M) \cdot ds(M) \cdot \vec{n}$$

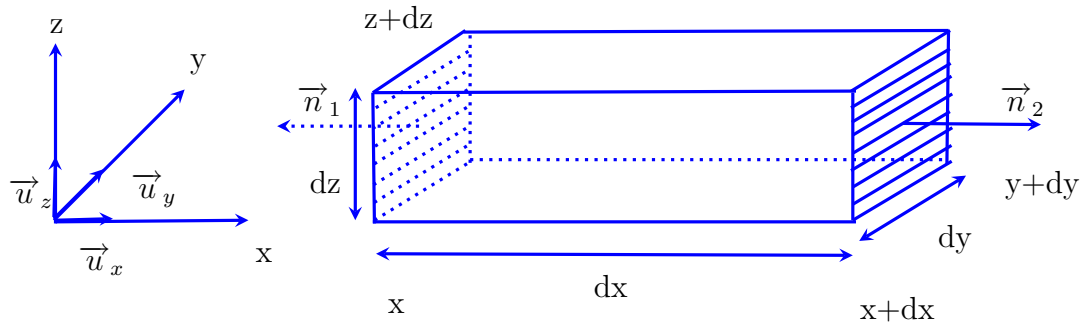
### 2.2 Equation fondamentale de la statique des fluides

#### 2.2.1 Cas général

- **Echelle macroscopique** : Correspond au domaine observable expérimentalement, la matière est continue
- **Echelle microscopique** : Correspond aux particules élémentaires, à cette échelle la matière est discontinue.
- **Echelle mesoscopique** : C'est l'échelle intermédiaire, il est plus grand que l'échelle microscopique et plus petit que l'échelle macroscopique.
- **Particule fluide** : Elle s'agit d'un élément de volume  $d\tau(M)$  défini à l'échelle mesoscopique (il contient autour du point M un nombre suffisant de molécules  $dN = n^*(M)d\tau(M)$  pour avoir des propriétés locales définies).
- **Equation fondamentale de la statique des fluides** Principe fondamental de la dynamique au particule fluide :  
 fluide au repos :  $\vec{V}(M) = 0 \Rightarrow \vec{a}(M) = \vec{0}$  donc  $\sum \vec{F}_{ext} = \vec{0}$

$$\vec{dF}_v + \vec{df}_s = \vec{0}$$

- **Expression de  $\vec{dF}_s$**



forme parallélépipédique

$$\overrightarrow{dF}_s = \overrightarrow{dF}_x + \overrightarrow{dF}_y + \overrightarrow{dF}_z$$

$$\overrightarrow{dF}_x = dF_x \overrightarrow{u}_x = -P_1 ds_1 \overrightarrow{n}_1 - P_2 ds_2 \overrightarrow{n}_2$$

$$ds_1 = ds_2 = dydz; P_1 = P(x); P_2 = P(x + dx); \overrightarrow{n}_1 = -\overrightarrow{n}_2 = -\overrightarrow{u}_x$$

$$\text{donc } \overrightarrow{dF}_x = (P(x) - P(x + dx)) dydz \overrightarrow{u}_x = - \left( \frac{\partial P}{\partial x} \right)_{y,z} dx dy dz \overrightarrow{u}_x$$

$$\overrightarrow{dF}_x = - \left( \frac{\partial P}{\partial x} \right)_{y,z} d\tau \overrightarrow{u}_x$$

avec  $d\tau = dx dy dz$

de même on montre que

$$\overrightarrow{dF}_y = - \left( \frac{\partial P}{\partial y} \right)_{x,z} d\tau \overrightarrow{u}_y$$

$$\overrightarrow{dF}_z = - \left( \frac{\partial P}{\partial z} \right)_{x,y} d\tau \overrightarrow{u}_z$$

On définit l'opérateur gradient  $\overrightarrow{\text{grad}}$  par

$$\overrightarrow{\text{grad}} a = \overrightarrow{\nabla} a = \left( \frac{\partial a}{\partial x} \right)_{y,z} \overrightarrow{u}_x + \left( \frac{\partial a}{\partial y} \right)_{x,z} \overrightarrow{u}_y + \left( \frac{\partial a}{\partial z} \right)_{x,y} \overrightarrow{u}_z$$

$$\text{donc } \overrightarrow{\text{grad}} P = \overrightarrow{\nabla} P = \left( \frac{\partial P}{\partial x} \right)_{y,z} \overrightarrow{u}_x + \left( \frac{\partial P}{\partial y} \right)_{x,z} \overrightarrow{u}_y + \left( \frac{\partial P}{\partial z} \right)_{x,y} \overrightarrow{u}_z$$

• **Conclusion**

$$\overrightarrow{dF}_s = -\overrightarrow{\text{grad}} P \cdot d\tau$$

l'équation fondamentale de la statique du fluide s'écrit sous la forme

$$\overrightarrow{f}_v d\tau - \overrightarrow{\text{grad}} P \cdot d\tau = 0$$

$$\overrightarrow{\text{grad}} P = \overrightarrow{f}_v$$

### 2.2.2 Cas usuel : statique des fluides dans un champs de pesanteur

$\vec{f}_v = \rho \vec{g}$  avec  $\rho$  la masse volumique du fluide

donc l'équation fondamentale de la statique du fluide devient

$$\vec{\text{grad}} P = \rho \vec{g}$$

$$\begin{cases} \frac{\partial P}{\partial x} = 0 \\ \frac{\partial P}{\partial y} = 0 \\ \frac{\partial P}{\partial z} = -\rho g \end{cases}$$

donc  $P$  ne dépend ni de  $x$  ni de  $y$

$$dP = -\rho g dz$$

## 3 Statique des fluides homogènes incompressibles

### 3.1 Modèle du fluide homogène incompressible

$$\chi_T = \frac{-1}{V} \left( \frac{\partial V}{\partial P} \right)_T \text{ avec } \rho = \frac{m}{V} \text{ donc } \chi_T = \frac{1}{\rho} \left( \frac{\partial \rho}{\partial P} \right)_T$$

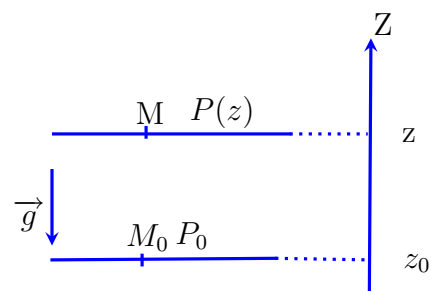
- **Fluide incompressible** :  $\chi_T = 0$  donc la masse volumique  $\rho$  ne dépend pas de la pression
- **Fluide homogène** :  $\rho$  ne dépend pas du point  $M$  du fluide

**Conclusion** : Pour un fluide homogène incompressible  $\rho = cte$

$$\int_{M_0}^M dp = - \int_{M_0}^M \rho g dz$$

$$P(z) - P(z_0) = -\rho g(z - z_0)$$

$$P(z) + \rho g z = P(z_0) + \rho g z_0$$



**Conclusion** : Pour un fluide homogène incompressible

$$\rho g z + P(z) = cte$$

### 3.2 Surfaces isobares

- Les surfaces isobares sont les surfaces d'égale pression  $P = cte$
- Pour le cas du seul champ de pesanteur :  $dP = -\rho g dz$   
surfaces isobares :  $P(z) = cte \Rightarrow \rho(z) = cte$  et  $z = cte$

**Conclusion** : Les surfaces isobares pour le seul cas du champ de pesanteur uniforme se confondent avec les surfaces d'isodensité  $\rho(z) = cte$  et les surfaces équipotentielles ( $E_p = mgz + cte = cte$ )  $\Rightarrow z = cte$

Donc les surfaces isobares sont représentées par des plans horizontaux ( $z = cte$ )

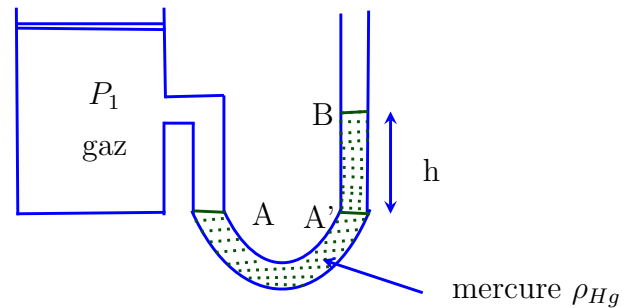
### 3.3 Applications

- **Manomètre à mercure à l'air libre**

Le manomètre est relié au compartiment dont on veut mesurer la pression ( $P_1$ )

- Le système gazeux de volume limité présente une même pression en chacune de ses points donc  $P_1 = P_A$

- Le mercure liquide à l'intérieur du tube coudé possède une même pression en tout point d'un plan horizontal en équilibre :  
 $P_{A'} = P_1$



$P_B = P_0$  (tube ouvert);  $\rho_{Hg} = 13,6 \cdot 10^3 \text{ kg.m}^{-3}$

En mesurant la dénivellation  $h$  du mercure on peut déduire la pression  $P_1$  du gaz

$$P_1 = P_0 + \rho_{Hg} \cdot h \cdot g$$

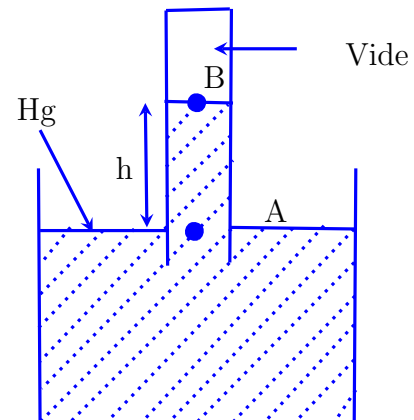
- **Baromètre à mercure**

Il est basé sur le même principe que précédemment mais la pression de référence est celle du vide .

On l'utilise en général pour mesurer la pression atmosphérique  $P_{atm}$

$$P_A = P_{atm} = P_B + \rho_{Hg} \cdot g \cdot h \quad \text{avec } P_B = 0$$

$$P_A = P_{atm} = \rho_{Hg} \cdot g \cdot h$$

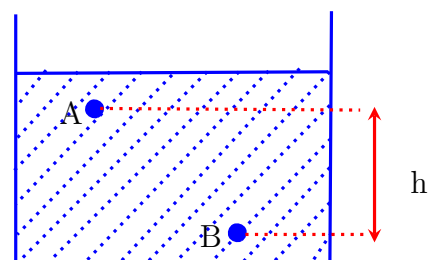


- **Remarque** : Le choix du mercure est lié à sa très forte masse volumique (entraînant des hauteurs modérées donc mesurable) et sa très faible pression de vapeur saturante (absence de  $Hg(g)$  dans une chambre à vide) .

### 3.4 Théorème de Pascal

L'équation fondamentale de la statique des fluides homogènes et incompressibles

$$P_B = P_A + \rho h g \Rightarrow \Delta P_B = \Delta P_A$$



**Enoncé** : Pour un fluide homogène incompressible toute variation  $\Delta P$  de la pression en  $A$  est transmise intégralement au point  $B$  (et en tout autre point  $M$  du fluide en équilibre) .

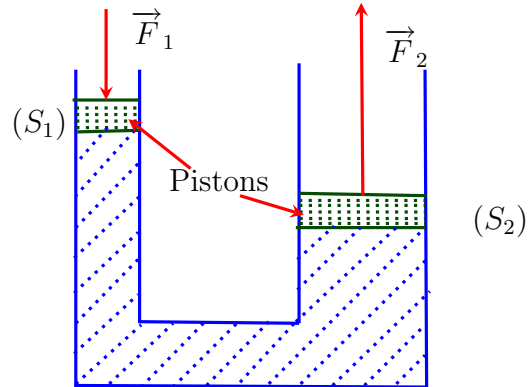
• **Application**

Un récipient contenant de l'eau comporte deux ouvertures fermées par des pistons de surfaces différentes  $S_1 \ll S_2$  .

La force  $\vec{F}_1$  exercée sur le piston (1) produit une augmentation de pression  $\Delta P = \frac{F_1}{S_1}$  qui est transmise intégralement au niveau du piston (2) de surface  $S_2$ , donc le piston (2) est soumise à une force  $\vec{F}_2$

$$\Delta P = \frac{F_1}{S_1} = \frac{F_2}{S_2} \text{ donc}$$

$$F_2 = \frac{S_2}{S_1} F_1 \gg F_1$$



## 4 Statique des fluides homogènes compressibles

### 4.1 Modèle de l'atmosphère terrestre

- On assimile l'atmosphère (mélange gazeux) à un gaz parfait unique de masse molaire  $M = 29 \text{ g.mol}^{-1}$  (air : 20%  $O_2$  et 80%  $N_2$ )
- Le champ de pesanteur  $\vec{g}$  est considéré uniforme .

### 4.2 Champ de pression dans l'atmosphère isotherme

atmosphère isotherme  $T = \text{cte}$

Pour un gaz parfait

$$\rho = \frac{m}{V} = \frac{nM}{V} = \frac{MP}{RT}$$

Pour une altitude  $z$

$$\rho(z) = \frac{M}{RT} P(z)$$

l'équation de l'hydrostatique  $dp = -\rho g dz$

$$\int_{P_0}^P \frac{dP}{P} = -\frac{Mg}{RT} \int_{z=0}^z dz \Rightarrow \ln \frac{P}{P_0} = -\frac{Mg}{RT} z$$

$$P(z) = P_0 \exp \left( -\frac{Mg}{RT} z \right)$$

**Conclusion** : La masse volumique et la pression pour l'atmosphère isotherme décroissent avec l'altitude .

### 4.3 Applications

- Hauteur  $H$  caractéristique de l'atmosphère isotherme

On appelle hauteur caractéristique de l'atmosphère isotherme la quantité

$$H = \frac{RT}{Mg}$$

Donc la pression  $P$  s'écrit

$$P(z) = P_0 \exp\left(\frac{-z}{H}\right)$$

- **Ordre de grandeur**

air :  $T = 20^\circ C = 293^\circ K \Rightarrow H = 8,6 km$

La variation relative de la pression de  $z = 0$  à  $z$  s'exprime

$$\frac{\Delta P}{P_0} = \frac{P(z) - P_0}{P_0} = -(1 - e^{-\frac{z}{H}})$$

On admet que l'on puisse considérer la pression comme uniforme si sa variation relative n'excède pas 1%

Un  $DL_1$  donne  $\frac{\Delta P}{P_0} \approx -\frac{z}{H}$

$$\left| \frac{\Delta P}{P_0} \right| \leq \frac{1}{100} \Rightarrow z \leq \frac{H}{100}$$

donc en tenant compte des valeurs précédentes  $z \leq 86m$ .

- **Interprétation statistique -Facteur de Boltzman**

Chaque molécule du gaz parfait a une masse  $m = \frac{M}{N_A}$  donc possède une énergie

potentielle  $E_p = mgz + cte$  avec  $cte = E_p(0) = 0$

la densité moléculaire  $n^* = \frac{N}{V} = \frac{n \cdot N_A}{V} = \frac{m' N_A}{VM} = \frac{\rho(z)}{m} = \frac{1}{m} \frac{MP(z)}{RT}$

$$n^* = N_A \cdot \frac{P(z)}{RT} = \frac{P(z)}{k_B T} \text{ avec } P(z) = P_0 \exp\left(-\frac{z}{H}\right) \Rightarrow n^* = n^*(0) \exp\left(-\frac{Mgz}{RT}\right)$$

$$n^*(z) = n^*(0) \exp\left(-\frac{mgz}{k_B T}\right)$$

- **Probabilité de trouver une molécule à l'altitude  $z$  à  $dz$  près dans un cylindre de section  $S$  et de hauteur  $h$**

Le nombre de molécules qu'on trouve entre  $z$  et  $z + dz$  est :

$$dN(z) = n^*(z) S dz = n^*(0) \exp\left(-\frac{E_p(z)}{k_B T}\right) S dz$$

- la probabilité

$$dp(z) = \frac{dN(z)}{N} = \frac{n^*(0) \cdot S}{N} \exp\left(-\frac{E_p(z)}{k_B T}\right) dz = A \exp\left(-\frac{E_p(z)}{k_B T}\right) dz$$

$N$  : nombre de molécules totale inclus dans le cylindre

**Conclusion** : La probabilité pour qu'une molécule soit à l'altitude  $z$  à  $dz$  près dans l'état d'énergie  $E_p(z)$  à la température  $T$  est proportionnelle au facteur de Boltzmann

$$\exp\left(-\frac{E_p(z)}{k_B T}\right)$$



- Loi de répartition de Boltzmann

La probabilité de trouver une entité dans l'état d'énergie  $E_i$  est proportionnelle

$$\text{à } \exp\left(\frac{-E_i}{k_B T}\right)$$

## 5 Actions exercées par les fluides au repos-Poussée d'Archimède

### 5.1 Calcul de la force pressante

La force pressante  $\vec{df}$  exercée par un fluide en équilibre sur un élément de paroi  $ds$  est

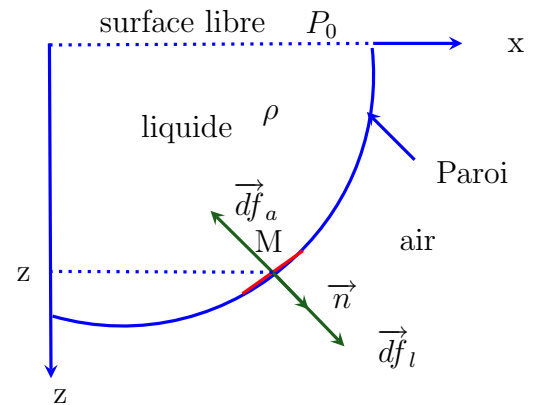
$$\vec{df}(M) = P(M)ds\vec{n}$$

$\vec{n}$  : vecteur unitaire suivant la normale extérieure au fluide

Soit une paroi (S) séparant un liquide en équilibre de masse volumique  $\rho$  de l'air atmosphérique à la pression  $P_0$

Un élément  $ds$  du paroi subit la force

$$\vec{df} = \vec{df}_l + \vec{df}_a = (P - P_0)ds\vec{n}$$



L'équation fondamentale de l'hydrostatique  $dP = \rho g dz$ , en intégrant entre M et  $M_0$  ( $z_0 = 0$ )  $\Rightarrow P(M) = P_0 + \rho g z$

La résultante des forces pressantes

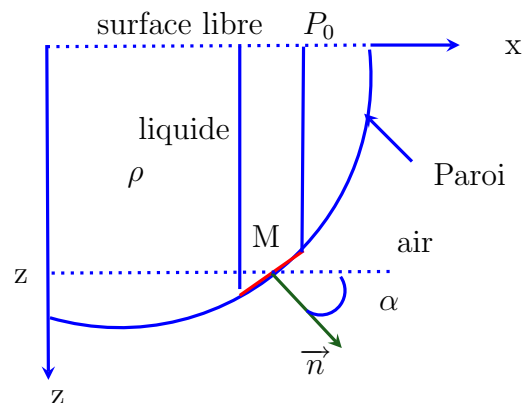
$$\vec{F} = \int \int_{(s)} \vec{df} = \int \int_{(s)} \rho g z \vec{n} ds$$

$$F_z = \int \int_{(s)} \rho g z \vec{n} \cdot \vec{e}_z ds =$$

$$\int \int_{(s)} \rho g z \sin \alpha ds$$

$d\tau = z \sin \alpha ds$  : volume du colonne liquide représenté sur la figure

$$F_z = \int \int_{(s)} g \rho d\tau = \rho V g = mg$$

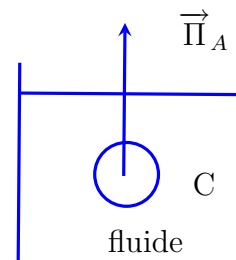


**Conclusion** : La composante verticale  $F_z$  de la résultante des forces pressantes sur une paroi (s) s'identifie avec le poids de la colonne verticale (de masse m) limitée inférieurement par la paroi et supérieurement par la surface libre .

## 5.2 Poussée d'Archimède

### 5.2.1 Définition

On appelle poussée d'Archimède la résultante  $\vec{\Pi}_A$  des forces pressantes, exercées par le système fluide en équilibre, sur la paroi  $\Sigma$  du corps immergé.



### 5.2.2 Théorème d'Archimède

**Enoncé :** La poussée d'Archimède  $\vec{\Pi}_A$  égale l'opposée au poids des fluides déplacés par le corps immergé.

La poussée d'Archimède s'applique au point  $C$ , appelé centre de poussée qui se confond avec le centre de masse des fluides déplacés.

$$\vec{\Pi}_A = -M\vec{g} = -V\rho\vec{g}$$

$M$  la masse du fluide déplacé

$\rho$  : la masse volumique du fluide

- **Cas d'un corps flottant entre l'eau et air :** On confond usuellement la poussée d'Archimède avec celle du seul liquide déplacé car  $\rho_{air} \ll \rho_{eau}$
- **Remarque :** Le poids apparent d'un solide homogène de volume  $V$  et de masse volumique  $\rho$ , égale à son poids diminué de la poussée d'Archimède de l'air ambiant

$$P' = \rho V g - \rho_a V g = m \left( 1 - \frac{\rho_a}{\rho} \right) = m' g$$

$$m' = m \left( 1 - \frac{\rho_a}{\rho} \right)$$