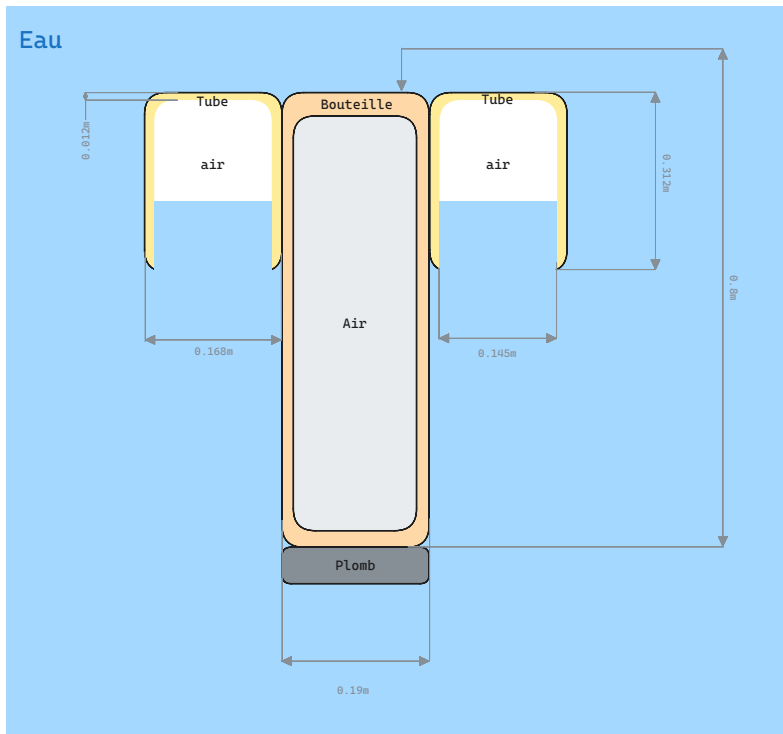


# **MODÉLISATION - PARTIE 1 DU PROJET**



## **PARTIE MODÉLISATION**

On ne peut pas recharger la bonbonne centrale. 2 types de valves :  
de la bonbonne centrale vers les tubes et des tubes vers l'extérieur.

## **VOLUME D'AIR - QUESTION 1**

### **1. Bonbonne**

- Volume

$$V = 10 \text{ litres} = 10^{-3} m^3$$

- Pression

$$P_b = 232 \text{ bars} = 232 \times 10^5 Pa$$

- Température

$$T = 20^\circ C = 293,15 K$$

On suppose que l'air est un gaz parfait

$$n_b = \frac{PV}{RT} = 95,22 \text{ mol}$$

## 2. Tube

- Pression

$$P_{tubes} = 101300 Pa$$

- Volume

$$V_f = \left( \frac{d_{int}}{2} \right)^2 \pi * (h - bouchon) = 0,00495 m^3$$

$$n_{tubes} = \frac{PV}{RT} = 0,21 \text{ mol}$$

## VOLUME DES ÉQUIPEMENTS

## BONBONNE

D'après l'énoncé,

$$\begin{cases} h = 0.8 \text{ mètres} \\ \text{diamètre} = 0.19 \text{ mètres} \end{cases}$$

- Volume

$$V = \left( \frac{D}{2} \right)^2 \pi h = 0.0227 \text{ m}^3$$

- Tube en PVC

D'après l'énoncé,

$$\begin{cases} h = 0.312 \text{ mètres} \\ \text{diamètre} = 0.168 \text{ mètres} \end{cases}$$

$$V_{ext} = \left( \frac{d_{ext}}{2} \right)^2 \pi h = 0.00692 \text{ m}^3$$

## MASSE DES ÉQUIPEMENTS

### 3. Bonbonne + Équipements

- Bonbonne à vide:  $m_b = 10 \text{ kg}$
- équipements:  $m_e = 2.5 \text{ kg}$
- air:  $n_{bonbonne} * 29 = 2.76 \text{ kg}$

### 4. Tube En PVC

## VOLUME DU TUBE

- Volume du tube en PVC

$$V_{PVC} = V_{ext} - V_{int} = 0.00196 \text{ m}^3$$

- Poids du Tube

$$m_{PVC} = \rho_{PVC} V_{PVC} = 2.47 \text{ kg}$$

- Masse d'air

$$air : n_{tube} * 29 = 6 \times 10^{-3} \text{ kg}$$

- Volume du bouchon

$$V_{bouchon} = \left( \frac{0.145}{2} \right)^2 * 0.012\pi = 1.98 \times 10^{-4} \text{ m}^3$$

- Masse du bouchon

$$m_{bouchon} = \rho_{PVC} V_{bouchon} = 0.27 \text{ kg}$$

## MASSE TOTALE

### 4.1. Masses Statiques

- Bonbonne + équipements :  $m_e = 12.5 \text{ kg}$
- Tubes en PVC:  $m_{tubes} = 7.41 \text{ kg}$
- Bouchon:  $m_{bouchons} = 0.81 \text{ kg}$

### 4.2. Masse Variables

- Masse air bonbonne :  $m_{air, bonbonne} = 2.76 \text{ kg}$
- Masse air PVC :  $m_{air, PVC} = 6 \times 10^{-3} \text{ kg}$

$$M_t = 23.48 \text{ kg}$$

## 5. Poids

$$||P|| = 230,4N$$

## 6. Poussée D'Archimède

$$||\Pi|| = \rho_{eau} * V_{bonbonne} * g + 3 * V_{ext} * \rho_{eau} * g = 431.64N$$

## 7. Calcul De A Masse En Plomb

- Volume de plomb

$$V_{disque} = \left( \frac{0.19}{2} \right)^2 \pi h_{disque} = 0.02833 h_{disque}$$

- masse du plomb

$$m_{plomb} = \rho_{plomb} V_{disque} = 321.80 h_{disque}$$

J'obtiens donc l'équation suivante

$$\begin{aligned} ||P|| + m_{plomb}g &= ||\Pi|| + \rho_{eau} * V_{plomb}g \\ \Leftrightarrow h_{disque} &= \frac{||\Pi|| - ||P||}{321.80g - 0.02833\rho_{eau}g} \end{aligned}$$

J'obtiens finalement  $h_{disque} = 7cm$ .

## 8. 1\*\*Ère Équation

- Deuxième principe de Newton

$$M_t z = -M_t g + \rho_{eau} V_{immergée} g \Leftrightarrow z = g \left( \frac{\rho_{eau} V_{immergée}}{M_t} - 1 \right)$$

- Masse totale

$$M_t = m_{statique} + m_{variable}(t) \Leftrightarrow m_{statique} + (n_{bonbonne} + n_{tubes})M_{air}$$

- Volume immergée

$$V_{immergé} = V_{statique} + V_{variable}(z)$$

avec

$$V_{statique} = 3V_{tubes} + V_{bonbonne} + V_{plomb}$$

$$V_{variables} = V_{tubes} = \frac{n_{tubes}RT}{P_{tubes}} \approx \frac{n_{tubes}RT}{P_{hydro}} = \frac{n_{tubes}RT}{P_0 + \rho_{eau}g_0z}$$

Par la statique des fluides, on obtient, l'équation suivante

$$P_{tube} = P_{hydro}(z + h)$$

Or d'après la loi des gaz parfaits.

$$P_{tube} = \frac{n_{tube} * R * T}{A(h - e_{bouchon})} \Leftrightarrow h = \frac{n_{tube} * R * T}{AP_{tube}} + e_{bouchon}$$

$$P_{tubes} = P_0 + \rho_{eau}g_0(z + h) = P_0 + \rho_{eau}g_0(z + \frac{n_{tube} * R * T}{AP_{tubes}} + e_{bouchon})$$

Ce qui donne

$$P_{tube}^2 - P_{tube}(P_0 + \rho_{eau}g_0z + \rho_{eau}g_0e_{bouchon}) - \frac{\rho_{eau}g_0n_{tube}RT}{A} = 0$$

## DISCRIMINANT

$$\Delta = (P_0 + \rho_{eau}g_0z + \rho_{eau}ge_b)^2 + 4\frac{\rho_{eau}g_0n_{tube}RT}{A}$$

La seule solution possible pour que la pression soit toujours positive est la suivante:

$$P_{tubes} = \frac{P_0 + \rho_{eau}gz + \rho_{eau}ge_b + \sqrt{(P_0 + \rho_{eau}gz + \rho_{eau}ge_b)^2 + 4 \frac{\rho_{eau}g_0 n_{tube}}{A}}}{2}$$

## 8.3. Entrées Commandables

Si je considère les entrées commandables suivantes,

$$u_1 = \begin{cases} 1 & \text{la valve qui évacue de la bonbonne vers les tubes en PVC est ouverte} \\ 0 & \text{la valve est fermée} \end{cases}$$

$$u_2 = \begin{cases} 1 & \text{la valve qui évacue des tubes en PVC vers l'extérieur est ouverte} \\ 0 & \text{la valve est fermée} \end{cases}$$

### 8.3.1. Modélisation De La Variation

$n_1(t)$ : nombre de moles évacués par seconde de la bonbonne vers les tubes en PVC

$n_2(t)$ : nombre de moles évacué par seconde des tubes en PVC vers l'extérieur

On fait alors les bilans de matière entre  $t$  et  $t + dt$  en moles dans la bonbonne:

$$n_b(t + dt) = n_b(t) - n_1(t)u_1dt$$

Par développement limité au premier ordre,

$$\frac{dn_b}{dt} = -u_1n_1(t)$$

Or d'après les équations que l'on retrouve dans l'énoncé on obtient l'équation suivante:

$$\frac{dn_b}{dt} = -0.0002\sqrt{P_b - P_{tubes}}u_1$$

On fait alors les bilans de matière entre  $t$  et  $t + dt$  en moles dans les tubes en PVC:

$$n_{tube}(t + dt) = n_{tube}(t) + n_1(t)u_1dt - n_2(t)u_2dt$$

Par développement limité au premier ordre,

$$\frac{dn_{tube}}{dt} = 0.0002\sqrt{P_b - P_{tubes}}u_1(t) - 0.0002\sqrt{P_{tubes} - P_{hydro}}u_2(t)$$

## 8.4. Modèle D'états

On définit les états suivants

$$x = \begin{bmatrix} z \\ \dot{z} \\ n_B \\ n_{tubes} \end{bmatrix}$$

et les équations différentielles suivantes

$$\dot{z} = g \left( \frac{\rho_{eau} V_{immergée}}{M_t} - 1 \right) = g \left( \frac{\rho_{eau} (V_{statique} + \frac{n_{tubes} RT}{P_0 + \rho_{eau} g_0 z})}{m_{statique} + (n_{bonbonne} + n_{tubes}) M_{air}} - 1 \right)$$

$$P_{tubes} = \frac{P_0 + \rho_{eau} g z + \rho_{eau} g e_b + \sqrt{(P_0 + \rho_{eau} g z + \rho_{eau} g_0 e_b)^2 + 4 \frac{\rho_{eau} g_0 n_{tube}}{A}}}{2}$$

$$\dot{n}_b = -0.0002\sqrt{\frac{n_B RT}{V_B} - P_{tubes}}u_1$$

Et

$$\dot{n}_{tube} = 0.0002\sqrt{\frac{n_B RT}{V_B} - P_{tubes}}u_1(t) - 0.0002\sqrt{P_{tubes} - \frac{n_{tubes} RT}{P_0 + \rho_{eau} g_0 z}}u_2$$