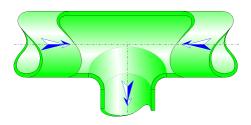


# Té symétrique arrondi avec réunion des courants Section circulaire (Pipe Flow - Guide)



## Description du modèle :

Ce modèle de composant calcule la perte de charge singulière (chute de pression) générée par l'écoulement dans un Té symétrique arrondi avec réunion des courants avec les trois branches de même section.

La perte de charge par frottement dans la tuyauterie d'entrée et de sortie n'est pas prise en compte dans ce composant.

### Formulation du modèle :

Section de passage des trois branches (m²):

$$A_1 = \pi \cdot \frac{d_1^2}{4}$$

$$A_2 = \pi \cdot \frac{d_2^2}{4}$$

$$A_3 = \pi \cdot \frac{d_3^2}{4}$$

avec 
$$\boxed{d_1 = d_2 = d_3 = d}$$

Débit volumique dans la branche commune (m³/s):

$$\mathbf{Q}_1 = \mathbf{Q}_2 + \mathbf{Q}_3$$

Vitesse moyenne d'écoulement dans la branche commune (m/s):

$$V_1 = \frac{Q_1}{A_1}$$

$$V_2 = \frac{Q_2}{A_2}$$

Vitesse moyenne d'écoulement dans la branche droite (m/s) :

$$V_3 = \frac{Q_3}{A_3}$$

Débit massique dans la branche commune (kg/s):

$$W_1 = Q_1 \cdot \rho_m$$

Débit massique dans la branche gauche (kg/s):

$$W_2 = Q_2 \cdot \rho_m$$

Débit massique dans la branche droite (kg/s):

$$W_3 = Q_3 \cdot \rho_m$$

Nombre de Reynolds dans la branche commune :

$$NRe_1 = \frac{V_1 \cdot d_1}{v}$$

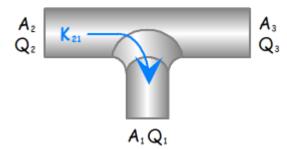
Nombre de Reynolds dans la branche gauche :

$$NRe_2 = \frac{V_2 \cdot d_2}{v}$$

Nombre de Reynolds dans la branche droite :

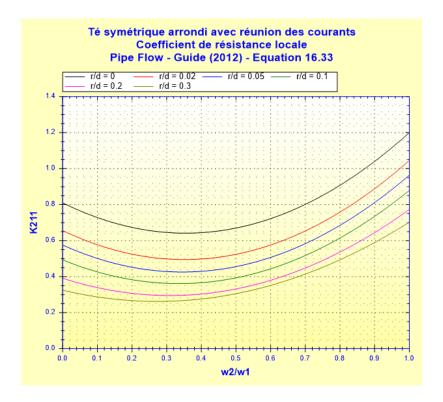
$$NRe_3 = \frac{V_3 \cdot d_2}{v}$$

Coefficient de perte de pression de la branche gauche :



Coefficient basé sur la vitesse moyenne dans la branche commune :

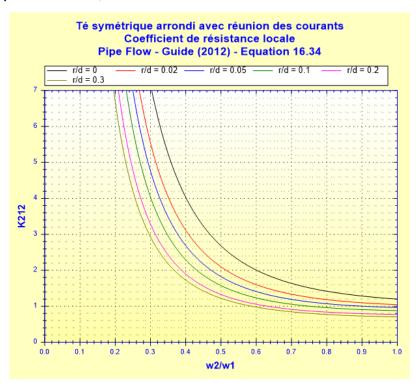
$$K_{21_1} = 0.81 - 1.16 \cdot \sqrt{\frac{r}{d}} + 0.5 \cdot \frac{r}{d} - \left(0.95 - 1.65 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_2}{w_1} + \left(1.34 - 1.69 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{{w_2}^2}{{w_1}^2}$$
 ([1] équation 16.33)



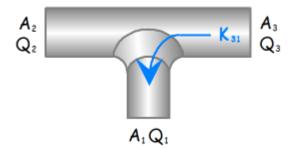
Coefficient basé sur la vitesse moyenne dans la branche gauche :

$$K_{21_2} = \left(0.81 - 1.16 \cdot \sqrt{\frac{r}{d}} + 0.5 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_1^2}{w_2^2} - \left(0.95 - 1.65 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_1}{w_2} + 1.34 - 1.69 \cdot \frac{r}{d}$$
 ([1]

équation 16.34)



Coefficient de perte de pression de la branche droite :

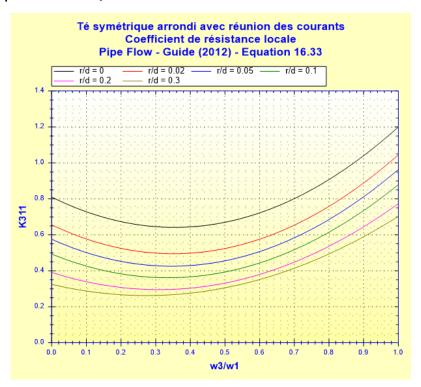


Nota : pour la branche droite, les formules sont les mêmes que celles de la branche gauche, avec l'indice 3 au lieu de l'indice 2.

Coefficient basé sur la vitesse moyenne dans la branche commune :

$$K_{31_1} = 0.81 - 1.16 \cdot \sqrt{\frac{r}{d}} + 0.5 \cdot \frac{r}{d} - \left(0.95 - 1.65 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_3}{w_1} + \left(1.34 - 1.69 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_3^2}{w_1^2}$$
([1]

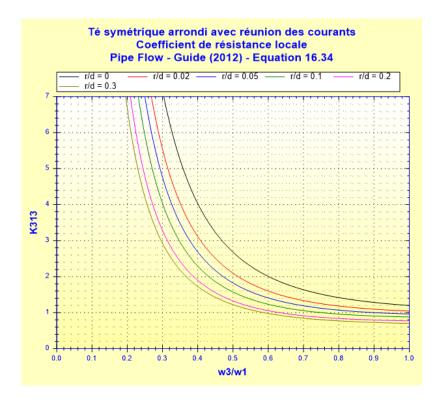
équation 16.33)



Coefficient basé sur la vitesse moyenne dans la branche gauche :

$$K_{31_3} = \left(0.81 - 1.16 \cdot \sqrt{\frac{r}{d}} + 0.5 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_1^2}{w_3^2} - \left(0.95 - 1.65 \cdot \frac{r}{d}\right) \cdot \frac{w_1}{w_3} + 1.34 - 1.69 \cdot \frac{r}{d}$$
([1]

équation 16.34)



Perte de pression de la branche gauche (Pa):

$$\Delta P_{21} = K_{21_1} \cdot \frac{\rho_m \cdot W_1^2}{2}$$

Perte de pression de la branche droite (Pa) :

$$\Delta P_{31} = K_{31_1} \cdot \frac{\rho_m \cdot W_1^2}{2}$$

Perte de charge de fluide de la branche gauche (m):

$$\Delta H_{21} = K_{21_1} \cdot \frac{w_1^2}{2 \cdot g}$$

Perte de charge de fluide de la branche droite (m):

$$\Delta H_{31} = K_{31_1} \cdot \frac{w_1^2}{2 \cdot g}$$

Perte de puissance hydraulique de la branche gauche (W):

$$Wh_{21} = \Delta P_{21} \cdot Q_2$$

Perte de puissance hydraulique de la branche droite (W):

$$Wh_{31} = \Delta P_{31} \cdot Q_3$$

# Symboles, définitions, unités SI :

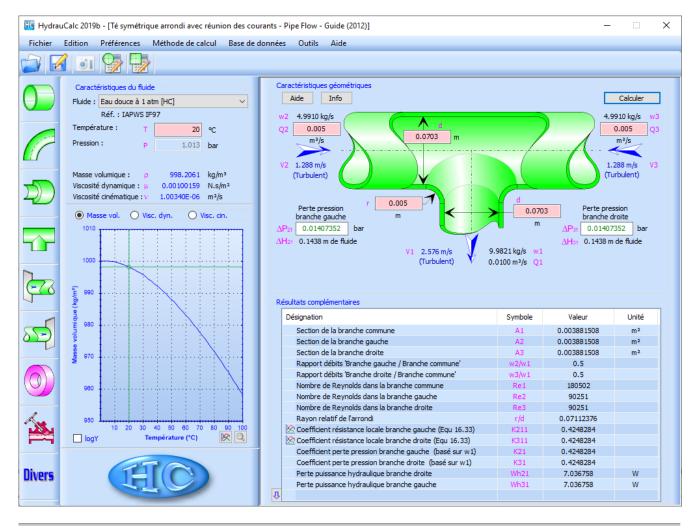
- d Diamètre intérieur des trois branches (m)
- d<sub>1</sub> Diamètre de la branche commune (m)
- d<sub>2</sub> Diamètre de la branche gauche (m)

 $d_3$ Diamètre de la branche droite (m) Section de passage de la branche commune (m²)  $A_1$  $A_2$ Section de passage de la branche gauche (m²) Section de passage de la branche droite (m²)  $A_3$  $Q_1$ Débit volumique dans la branche commune (m³/s)  $V_1$ Vitesse moyenne d'écoulement dans la branche commune (m/s)  $Q_2$ Débit volumique dans la branche gauche (m³/s)  $V_2$ Vitesse moyenne d'écoulement dans la branche gauche (m/s)  $\mathbf{Q}_3$ Débit volumique dans la branche droite (m³/s)  $V_3$ Vitesse moyenne d'écoulement dans la branche droite (m/s) Débit massique dans la branche commune (kg/s)  $W_1$ Débit massique dans la branche gauche (kg/s) W<sub>2</sub> Débit massique dans la branche droite (kg/s) **W**3 NRe<sub>1</sub> Nombre de Reynolds dans la branche commune () NRe<sub>2</sub> Nombre de Reynolds dans la branche gauche () NRe<sub>3</sub> Nombre de Reynolds dans la branche droite () Rayon de l'arrondi (m) K<sub>211</sub> Coefficient de perte de pression de la branche gauche (basé sur la vitesse moyenne dans la branche commune) ()  $K_{311}$ Coefficient de perte de pression de la branche droite (basé sur la vitesse moyenne dans la branche commune) () Coefficient de perte de pression de la branche gauche (basé sur la  $K_{212}$ vitesse moyenne dans la branche gauche) ()  $K_{313}$ Coefficient de perte de pression de la branche droite (basé sur la vitesse moyenne dans la branche droite) ()  $\Delta P_{21}$ Perte de pression de la branche gauche (Pa)  $\Delta P_{31}$ Perte de pression de la branche droite (Pa)  $\Delta H_{21}$ Perte de charge de fluide de la branche gauche (m)  $\Delta H_{31}$ Perte de charge de fluide de la branche droite (m) Wh21 Perte de puissance hydraulique de la branche gauche (W) Wh31 Perte de puissance hydraulique de la branche droite (W) Masse volumique du fluide (kg/m³)  $\rho_{\mathsf{m}}$ Viscosité cinématique du fluide (m²/s) ν Accélération de la pesanteur  $(m/s^2)$ g

### Domaine de validité :

- régime d'écoulement turbulent (NRe $_1 \ge 10^4$ )
- les trois branches de même section  $(d_1 = d_2 = d_3)$
- rayon relatif de l'arrondi (r/d) inférieur ou égal à 0,3d

### Exemple d'application :



#### Référence :

[1] Pipe Flow: A Practical and Comprehensive Guide. Donald C. Rennels and Hobart M. Hudson. (2012)

Edition: septembre 2019

HydrauCalc © François Corre 2019