

[calculatoratoz.com](http://calculatoratoz.com)[unitsconverters.com](http://unitsconverters.com)

# Diffusion molaire Formules

[calculatrices !](#)[Exemples!](#)[conversions !](#)

Signet [calculatoratoz.com](http://calculatoratoz.com), [unitsconverters.com](http://unitsconverters.com)

Couverture la plus large des calculatrices et croissantes - **30 000+ calculatrices !**  
Calculer avec une unité différente pour chaque variable - **Dans la conversion d'unité intégrée !**  
La plus large collection de mesures et d'unités - **250+ Mesures !**

N'hésitez pas à PARTAGER ce document avec vos amis !

[Veuillez laisser vos commentaires ici...](#)



## Liste de 17 Diffusion molaire Formules

### Diffusion molaire ↗

#### 1) Coefficient de transfert de masse convectif ↗

**fx**  $k_L = \frac{m_a}{\rho_{a1} - \rho_{a2}}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $0.45 \text{ m/s} = \frac{9 \text{ kg/s/m}^2}{40 \text{ kg/m}^3 - 20 \text{ kg/m}^3}$

#### 2) Concentration totale ↗

**fx**  $C = C_a + C_b$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $26 \text{ mol/L} = 12 \text{ mol/L} + 14 \text{ mol/L}$

#### 3) Différence de pression partielle moyenne logarithmique ↗

**fx**  $P_{bm} = \frac{P_{b2} - P_{b1}}{\ln\left(\frac{P_{b2}}{P_{b1}}\right)}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $9571.809 \text{ Pa} = \frac{10500 \text{ Pa} - 8700 \text{ Pa}}{\ln\left(\frac{10500 \text{ Pa}}{8700 \text{ Pa}}\right)}$

#### 4) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur la concentration de A ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{\delta} \right) \cdot \left( \frac{C_{a1} - C_{a2}}{P_b} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**

$$41.44916 \text{ mol/s*m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{0.005 \text{ m}} \right) \cdot \left( \frac{0.2074978578 \text{ mol/L} - 0.2 \text{ mol/L}}{101300 \text{ Pa}} \right)$$



## 5) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur la pression partielle de A ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{[R] \cdot T \cdot \delta} \right) \cdot \ln \left( \frac{P_t - P_{a2}}{P_t - P_{a1}} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $306.7792 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{[R] \cdot 298 \text{ K} \cdot 0.005 \text{ m}} \right) \cdot \ln \left( \frac{400000 \text{ Pa} - 11416 \text{ Pa}}{400000 \text{ Pa} - 300000 \text{ Pa}} \right)$

## 6) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur la pression partielle de B ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{[R] \cdot T \cdot \delta} \right) \cdot \ln \left( \frac{P_{b2}}{P_{b1}} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $42.50266 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{[R] \cdot 298 \text{ K} \cdot 0.005 \text{ m}} \right) \cdot \ln \left( \frac{10500 \text{ Pa}}{8700 \text{ Pa}} \right)$

## 7) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur le logarithme de la pression partielle moyenne ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{[R] \cdot T \cdot \delta} \right) \cdot \left( \frac{P_{a1} - P_{a2}}{P_b} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $643.8732 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{[R] \cdot 298 \text{ K} \cdot 0.005 \text{ m}} \right) \cdot \left( \frac{300000 \text{ Pa} - 11416 \text{ Pa}}{101300 \text{ Pa}} \right)$

## 8) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur les fractions molaires de A ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{\delta} \right) \cdot \ln \left( \frac{1 - y_{a2}}{1 - y_{a1}} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $271884.4 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{0.005 \text{ m}} \right) \cdot \ln \left( \frac{1 - 0.35}{1 - 0.6} \right)$



### 9) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur les fractions molaires de A et LMMF ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{\delta} \right) \cdot \left( \frac{y_{a1} - y_{a2}}{y_b} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $215384.6 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{0.005 \text{ m}} \right) \cdot \left( \frac{0.6 - 0.35}{0.65} \right)$

### 10) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur les fractions molaires de A et LMPP ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot (P_t^2)}{\delta} \right) \cdot \left( \frac{y_{a1} - y_{a2}}{P_b} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $552813.4 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot ((400000 \text{ Pa})^2)}{0.005 \text{ m}} \right) \cdot \left( \frac{0.6 - 0.35}{101300 \text{ Pa}} \right)$

### 11) Flux molaire du composant diffusant A à B non diffusant basé sur les fractions molaires de B ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{\delta} \right) \cdot \ln \left( \frac{y_{b2}}{y_{b1}} \right)$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $776324.8 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{0.005 \text{ m}} \right) \cdot \ln \left( \frac{0.4}{0.1} \right)$

### 12) Flux molaire du composant diffusant A pour diffusion équimolaire avec B basé sur la fraction molaire de A ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D \cdot P_t}{[R] \cdot T \cdot \delta} \right) \cdot (y_{a1} - y_{a2})$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $56.50379 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 400000 \text{ Pa}}{[R] \cdot 298 \text{ K} \cdot 0.005 \text{ m}} \right) \cdot (0.6 - 0.35)$



### 13) Flux molaire du composant diffusant A pour diffusion équimolaire avec B basé sur la pression partielle de A ↗

**fx**  $N_a = \left( \frac{D}{[R] \cdot T \cdot \delta} \right) \cdot (P_{a1} - P_{a2})$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $163.0609 \text{ mol/s}^* \text{m}^2 = \left( \frac{0.007 \text{ m}^2/\text{s}}{[R] \cdot 298 \text{ K} \cdot 0.005 \text{ m}} \right) \cdot (300000 \text{ Pa} - 11416 \text{ Pa})$

### 14) Moyenne logarithmique de la différence de concentration ↗

**fx**  $C_{bm} = \frac{C_{b2} - C_{b1}}{\ln\left(\frac{C_{b2}}{C_{b1}}\right)}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $12.33152 \text{ mol/L} = \frac{10 \text{ mol/L} - 15 \text{ mol/L}}{\ln\left(\frac{10 \text{ mol/L}}{15 \text{ mol/L}}\right)}$

### 15) Taux de diffusion de masse à travers la plaque de délimitation solide ↗

**fx**  $m_r = \frac{D_{ab} \cdot (\rho_{a1} - \rho_{a2}) \cdot A}{t_p}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $10666.67 \text{ kg/s} = \frac{0.8 \text{ m}^2/\text{s} \cdot (40 \text{ kg/m}^3 - 20 \text{ kg/m}^3) \cdot 800 \text{ m}^2}{1.2 \text{ m}}$

### 16) Taux de diffusion de masse à travers la sphère frontière solide ↗

**fx**  $m_r = \frac{4 \cdot \pi \cdot r_i \cdot r_o \cdot D_{ab} \cdot (\rho_{a1} - \rho_{a2})}{r_o - r_i}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $12666.9 \text{ kg/s} = \frac{4 \cdot \pi \cdot 6.3 \text{ m} \cdot 7 \text{ m} \cdot 0.8 \text{ m}^2/\text{s} \cdot (40 \text{ kg/m}^3 - 20 \text{ kg/m}^3)}{7 \text{ m} - 6.3 \text{ m}}$



**17) Taux de diffusion de masse à travers un cylindre creux avec une limite solide** 

**fx**  $m_r = \frac{2 \cdot \pi \cdot D_{ab} \cdot l \cdot (\rho_{a1} - \rho_{a2})}{\ln\left(\frac{r_2}{r_1}\right)}$

[Ouvrir la calculatrice](#) 

**ex**  $9333.737 \text{ kg/s} = \frac{2 \cdot \pi \cdot 0.8 \text{ m}^2/\text{s} \cdot 102 \text{ m} \cdot (40 \text{ kg/m}^3 - 20 \text{ kg/m}^3)}{\ln\left(\frac{7.5 \text{ m}}{2.5 \text{ m}}\right)}$



## Variables utilisées

- **A** Aire de la plaque limite solide (*Mètre carré*)
- **C** Concentration totale (*mole / litre*)
- **C<sub>a</sub>** Concentration de A (*mole / litre*)
- **C<sub>a1</sub>** Concentration du composant A en 1 (*mole / litre*)
- **C<sub>a2</sub>** Concentration du composant A en 2 (*mole / litre*)
- **C<sub>b</sub>** Concentration de B (*mole / litre*)
- **C<sub>b1</sub>** Concentration du composant B dans le mélange 1 (*mole / litre*)
- **C<sub>b2</sub>** Concentration du composant B dans le mélange 2 (*mole / litre*)
- **C<sub>bm</sub>** Moyenne logarithmique de la différence de concentration (*mole / litre*)
- **D** Coefficient de diffusion (DAB) (*Mètre carré par seconde*)
- **D<sub>ab</sub>** Coefficient de diffusion lorsque A diffuse avec B (*Mètre carré par seconde*)
- **k<sub>L</sub>** Coefficient de transfert de masse par convection (*Mètre par seconde*)
- **I** Longueur du cylindre (*Mètre*)
- **m<sub>a</sub>** Flux massique du composant de diffusion A (*Kilogramme par seconde par mètre carré*)
- **m<sub>r</sub>** Taux de diffusion de masse (*Kilogramme / seconde*)
- **N<sub>a</sub>** Flux molaire du composant diffusant A (*Mole / seconde mètre carré*)
- **P<sub>a1</sub>** Pression partielle du composant A en 1 (*Pascal*)
- **P<sub>a2</sub>** Pression partielle du composant A en 2 (*Pascal*)
- **P<sub>b</sub>** Logarithme de la pression partielle moyenne de B (*Pascal*)
- **P<sub>b1</sub>** Pression partielle du composant B en 1 (*Pascal*)
- **P<sub>b2</sub>** Pression partielle du composant B en 2 (*Pascal*)
- **P<sub>bm</sub>** Différence de pression partielle moyenne logarithmique (*Pascal*)
- **P<sub>t</sub>** Pression totale du gaz (*Pascal*)
- **r<sub>1</sub>** Rayon intérieur du cylindre (*Mètre*)
- **r<sub>2</sub>** Rayon extérieur du cylindre (*Mètre*)
- **r<sub>i</sub>** Rayon intérieur (*Mètre*)



- $r_o$  Rayon extérieur (*Mètre*)
- $T$  Température du gaz (*Kelvin*)
- $t_p$  Épaisseur de la plaque solide (*Mètre*)
- $y_{a1}$  Fraction molaire du composant A dans 1
- $y_{a2}$  Fraction molaire du composant A dans 2
- $y_b$  Fraction molaire moyenne logarithmique de B
- $y_{b1}$  Fraction molaire du composant B dans 1
- $y_{b2}$  Fraction molaire du composant B dans 2
- $\delta$  Épaisseur du film (*Mètre*)
- $\rho_{a1}$  Concentration massique du composant A dans le mélange 1 (*Kilogramme par mètre cube*)
- $\rho_{a2}$  Concentration massique du composant A dans le mélange 2 (*Kilogramme par mètre cube*)



# Constantes, Fonctions, Mesures utilisées

- **Constante:** pi, 3.14159265358979323846264338327950288  
*Constante d'Archimède*
- **Constante:** [R], 8.31446261815324  
*Constante du gaz universel*
- **Fonction:** ln, ln(Number)  
*Le logarithme népérien, également appelé logarithme en base e, est la fonction inverse de la fonction exponentielle naturelle.*
- **La mesure:** Longueur in Mètre (m)  
*Longueur Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Température in Kelvin (K)  
*Température Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Zone in Mètre carré (m<sup>2</sup>)  
*Zone Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Pression in Pascal (Pa)  
*Pression Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** La rapidité in Mètre par seconde (m/s)  
*La rapidité Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Débit massique in Kilogramme / seconde (kg/s)  
*Débit massique Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Concentration molaire in mole / litre (mol/L)  
*Concentration molaire Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Flux massique in Kilogramme par seconde par mètre carré (kg/s/m<sup>2</sup>)  
*Flux massique Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Densité in Kilogramme par mètre cube (kg/m<sup>3</sup>)  
*Densité Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Diffusivité in Mètre carré par seconde (m<sup>2</sup>/s)  
*Diffusivité Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** Flux molaire du composant diffusant in Mole / seconde mètre carré (mol/s\*m<sup>2</sup>)  
*Flux molaire du composant diffusant Conversion d'unité* ↗



## Vérifier d'autres listes de formules

- **Transfert de masse convective Formules** ↗
- **Humidification Formules** ↗
- **Flux interne Formules** ↗
- **Diffusion molaire Formules** ↗

N'hésitez pas à PARTAGER ce document avec vos amis !

### PDF Disponible en

[English](#) [Spanish](#) [French](#) [German](#) [Russian](#) [Italian](#) [Portuguese](#) [Polish](#) [Dutch](#)

8/14/2024 | 5:16:18 AM UTC

*Veuillez laisser vos commentaires ici...*

