

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

# Molaire diffusie Formules

[Rekenmachines!](#)[Voorbeelden!](#)[Conversies!](#)

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

Breedste dekking van rekenmachines en groeiend - **30.000+ rekenmachines!**

Bereken met een andere eenheid voor elke variabele - **In ingebouwde eenheidsconversie!**

Grootste verzameling maten en eenheden - **250+ metingen!**

DEEL dit document gerust met je vrienden!

[Laat hier uw feedback achter...](#)



## Lijst van 17 Molaire diffusie Formules

### Molaire diffusie ↗

#### 1) Convectieve massaoverdrachtscoëfficiënt ↗

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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

#### 2) Logaritmisch gemiddeld partieel drukverschil ↗

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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

#### 3) Logaritmisch gemiddelde van concentratieverschil ↗

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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



#### 4) Massaverspreidingsnelheid door holle cilinder met vaste grens

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

[Rekenmachine openen](#)

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

#### 5) Massaverspreidingsnelheid door massieve grensplaat

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

[Rekenmachine openen](#)

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

#### 6) Massaverspreidingsnelheid door vaste grensbol

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

[Rekenmachine openen](#)

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

#### 7) Molaire flux van diffunderende component A tot en met niet-diffuse component B op basis van log gemiddelde partiële druk

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

[Rekenmachine openen](#)

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



**8) Molaire flux van diffunderende component A tot en met niet-diffuserende B op basis van molfracties van A en LMMF ↗**

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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

**9) Molaire flux van diffusiecomponent A voor equimolaire diffusie met B op basis van molfractie van A ↗**

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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

**10) Molaire flux van diffusiecomponent A voor equimolaire diffusie met B op basis van partiële druk van A ↗**

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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

**11) Molaire flux van diffuus bestanddeel A tot en met niet-diffuserend B op basis van molfracties van A ↗**

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

[Rekenmachine openen ↗](#)

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



**12) Molaire flux van diffuus bestanddeel A tot en met niet-diffuserend B op basis van molfracties van A en LMPP** ↗

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

[Rekenmachine openen](#) ↗

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

**13) Molaire flux van diffuus bestanddeel A tot en met niet-diffuserend B op basis van molfracties van B** ↗

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

[Rekenmachine openen](#) ↗

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

**14) Molaire flux van diffuus component A tot en met niet-diffuus B op basis van concentratie van A** ↗

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

[Rekenmachine openen](#) ↗

**ex**

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



### 15) Molaire flux van diffuus component A tot en met niet-diffuus B op basis van partiële druk van A

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

[Rekenmachine openen !\[\]\(d3fb9f94af8b26d1c844efa9a98805b0\_img.jpg\)](#)

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

### 16) Molaire flux van diffuus component A tot en met niet-diffuus B op basis van partiële druk van B

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

[Rekenmachine openen !\[\]\(e1d6102fe77919492c04879c8450f1f5\_img.jpg\)](#)

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

### 17) Totale concentratie

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

[Rekenmachine openen !\[\]\(ab4e2b3fc7e7887b7a72f548aa6f5e60\_img.jpg\)](#)

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



## Variabelen gebruikt

- **A** Oppervlakte van vaste grensplaat (*Plein Meter*)
- **C** Totale concentratie (*mole/liter*)
- **C<sub>a</sub>** Concentratie van A (*mole/liter*)
- **C<sub>a1</sub>** Concentratie van Component A in 1 (*mole/liter*)
- **C<sub>a2</sub>** Concentratie van Component A in 2 (*mole/liter*)
- **C<sub>b</sub>** Concentratie van B (*mole/liter*)
- **C<sub>b1</sub>** Concentratie van Component B in Mengsel 1 (*mole/liter*)
- **C<sub>b2</sub>** Concentratie van Component B in Mengsel 2 (*mole/liter*)
- **C<sub>bm</sub>** Logaritmisch gemiddelde van concentratieverschil (*mole/liter*)
- **D** Diffusiecoëfficiënt (DAB) (*Vierkante meter per seconde*)
- **D<sub>ab</sub>** Diffusiecoëfficiënt wanneer A diffundeert met B (*Vierkante meter per seconde*)
- **k<sub>L</sub>** Convectieve massaoverdrachtscoëfficiënt (*Meter per seconde*)
- **I** Lengte van cilinder (*Meter*)
- **m<sub>a</sub>** Massaflux van diffusiecomponent A (*Kilogram per seconde per vierkante meter*)
- **m<sub>r</sub>** Massaverspreidingsnelheid (*Kilogram/Seconde*)
- **N<sub>a</sub>** Molaire flux van diffusiecomponent A (*Mol / tweede vierkante meter*)
- **P<sub>a1</sub>** Partiële druk van component A in 1 (*Pascal*)
- **P<sub>a2</sub>** Partiële druk van component A in 2 (*Pascal*)
- **P<sub>b</sub>** Log gemiddelde partiële druk van B (*Pascal*)
- **P<sub>b1</sub>** Partiële druk van component B in 1 (*Pascal*)
- **P<sub>b2</sub>** Partiële druk van component B in 2 (*Pascal*)
- **P<sub>bm</sub>** Logaritmisch gemiddeld partieel drukverschil (*Pascal*)
- **P<sub>t</sub>** Totale druk van gas (*Pascal*)
- **r<sub>1</sub>** Binnenradius van cilinder (*Meter*)
- **r<sub>2</sub>** Buitenradius van cilinder (*Meter*)
- **r<sub>i</sub>** Binnenradius (*Meter*)



- $r_o$  Buitenste straal (Meter)
- $T$  Temperatuur van gas (Kelvin)
- $t_p$  Dikte van de massieve plaat (Meter)
- $y_{a1}$  Molfractie van Component A in 1
- $y_{a2}$  Molfractie van component A in 2
- $y_b$  Log gemiddelde molfractie van B
- $y_{b1}$  Molfractie van Component B in 1
- $y_{b2}$  Molfractie van Component B in 2
- $\delta$  Film dikte (Meter)
- $\rho_{a1}$  Massaconcentratie van component A in mengsel 1 (Kilogram per kubieke meter)
- $\rho_{a2}$  Massaconcentratie van component A in mengsel 2 (Kilogram per kubieke meter)



# Constanten, functies, gebruikte metingen

- **Constante:** pi, 3.14159265358979323846264338327950288  
*De constante van Archimedes*
- **Constante:** [R], 8.31446261815324  
*Universele gasconstante*
- **Functie:** ln, ln(Number)  
*De natuurlijke logaritme, ook bekend als de logaritme met grondtal e, is de inverse functie van de natuurlijke exponentiële functie.*
- **Meting:** Lengte in Meter (m)  
*Lengte Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Temperatuur in Kelvin (K)  
*Temperatuur Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Gebied in Plein Meter ( $m^2$ )  
*Gebied Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Druk in Pascal (Pa)  
*Druk Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Snelheid in Meter per seconde (m/s)  
*Snelheid Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Massastroomsnelheid in Kilogram/Seconde (kg/s)  
*Massastroomsnelheid Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Molaire concentratie in mole/liter (mol/L)  
*Molaire concentratie Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Massaflux in Kilogram per seconde per vierkante meter ( $kg/s/m^2$ )  
*Massaflux Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Dikte in Kilogram per kubieke meter ( $kg/m^3$ )  
*Dikte Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** diffusie in Vierkante meter per seconde ( $m^2/s$ )  
*diffusie Eenheidsconversie* ↗
- **Meting:** Molaire flux van diffusiecomponent in Mol / tweede vierkante meter ( $mol/s \cdot m^2$ )  
*Molaire flux van diffusiecomponent Eenheidsconversie* ↗



## Controleer andere formulelijsten

- Convectieve massaoverdracht  
[Formules](#) ↗
- Bevochtiging Formules  
[Formules](#) ↗
- Interne stroom Formules  
[Formules](#) ↗
- Molaire diffusie Formules  
[Formules](#) ↗

DEEL dit document gerust met je vrienden!

## PDF Beschikbaar in

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

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

[Laat hier uw feedback achter...](#)

