

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

# Psychrométrie 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 45 Psychrométrie Formules

## Psychrométrie ↗

### 1) Dépression du bulbe humide ↗

fx  $WBD = t_{db} - T_w$

Ouvrir la calculatrice ↗

ex  $96 = 110 - 14$

## Facteur de dérivation de la batterie de chauffage et de refroidissement ↗

### 2) Chaleur sensible émise par le serpentin à l'aide du facteur de dérivation ↗

fx  $SH = \frac{U \cdot A_c \cdot (T_f - T_i)}{\ln\left(\frac{1}{BPF}\right)}$

Ouvrir la calculatrice ↗

ex  $4.7E^6 J = \frac{50W/m^2*K \cdot 64m^2 \cdot (345K - 105K)}{\ln\left(\frac{1}{0.85}\right)}$



### 3) Coefficient global de transfert de chaleur compte tenu du facteur de dérivation ↗

**fx** 
$$U = -\frac{\ln(BPF) \cdot m_{air} \cdot c}{A_c}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex** 
$$63.74805 \text{ W/m}^2\text{K} = -\frac{\ln(0.85) \cdot 6 \text{ kg} \cdot 4.184 \text{ kJ/kg}\text{K}}{64 \text{ m}^2}$$

### 4) Facteur de dérivation de la bobine de chauffage ↗

**fx** 
$$BPF = \exp\left(-\frac{U \cdot A_c}{m_{air} \cdot c}\right)$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex** 
$$0.88032 = \exp\left(-\frac{50 \text{ W/m}^2\text{K} \cdot 64 \text{ m}^2}{6 \text{ kg} \cdot 4.184 \text{ kJ/kg}\text{K}}\right)$$

### 5) Facteur de dérivation de la bobine de refroidissement ↗

**fx** 
$$BPF = \exp\left(-\frac{U \cdot A_c}{m_{air} \cdot c}\right)$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex** 
$$0.88032 = \exp\left(-\frac{50 \text{ W/m}^2\text{K} \cdot 64 \text{ m}^2}{6 \text{ kg} \cdot 4.184 \text{ kJ/kg}\text{K}}\right)$$



## 6) LMTD de la bobine compte tenu du facteur de dérivation ↗

**fx** 
$$\Delta T_m = \frac{T_f - T_i}{\ln\left(\frac{1}{BPF}\right)}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex** 
$$1476.751 = \frac{345K - 105K}{\ln\left(\frac{1}{0.85}\right)}$$

## 7) Masse d'air passant sur la bobine compte tenu du facteur de dérivation



**fx** 
$$m_{air} = -\left( \frac{U \cdot A_c}{c \cdot \ln(BPF)} \right)$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex** 
$$4.706026kg = -\left( \frac{50W/m^2*K \cdot 64m^2}{4.184kJ/kg*K \cdot \ln(0.85)} \right)$$

## 8) Surface de la bobine donnée Facteur de dérivation ↗

**fx** 
$$A_c = -\frac{\ln(BPF) \cdot m_{air} \cdot c}{U}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex** 
$$81.5975m^2 = -\frac{\ln(0.85) \cdot 6kg \cdot 4.184kJ/kg*K}{50W/m^2*K}$$



## Degré de saturation ↗

### 9) Degré de saturation donné Humidité relative ↗

**fx**

$$S = \Phi \cdot \frac{1 - \frac{p_s}{p_t}}{1 - \frac{\Phi \cdot p_s}{p_t}}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**

$$0.126405 = 0.616523 \cdot \frac{1 - \frac{91\text{Bar}}{100\text{Bar}}}{1 - \frac{0.616523 \cdot 91\text{Bar}}{100\text{Bar}}}$$

### 10) Degré de saturation donné Humidité spécifique ↗

**fx**

$$S = \frac{\omega}{\omega_s}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**

$$0.263158 = \frac{0.25}{0.95}$$

### 11) Degré de saturation donné Pression partielle de vapeur d'eau ↗

**fx**

$$S = \frac{p_v}{p_s} \cdot \frac{1 - \frac{p_s}{p_t}}{1 - \frac{p_v}{p_t}}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**

$$0.148352 = \frac{60\text{Bar}}{91\text{Bar}} \cdot \frac{1 - \frac{91\text{Bar}}{100\text{Bar}}}{1 - \frac{60\text{Bar}}{100\text{Bar}}}$$



## 12) Pression partielle de vapeur d'eau dans l'air saturé compte tenu du degré de saturation ↗

$$fx \quad p_s = \left( \frac{1}{p_t} + \frac{S}{p_v} \cdot \left( 1 - \frac{p_v}{p_t} \right) \right)^{-1}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

$$ex \quad 88.23529 \text{Bar} = \left( \frac{1}{100 \text{Bar}} + \frac{0.2}{60 \text{Bar}} \cdot \left( 1 - \frac{60 \text{Bar}}{100 \text{Bar}} \right) \right)^{-1}$$

## 13) Pression totale de l'air humide compte tenu du degré de saturation ↗

$$fx \quad p_t = \frac{(S - 1) \cdot p_s \cdot p_v}{S \cdot p_s - p_v}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

$$ex \quad 104.4976 \text{Bar} = \frac{(0.2 - 1) \cdot 91 \text{Bar} \cdot 60 \text{Bar}}{0.2 \cdot 91 \text{Bar} - 60 \text{Bar}}$$

## Efficacité du serpentin de chauffage et de refroidissement ↗

### 14) Efficacité de la batterie de chauffage compte tenu du facteur de dérivation ↗

$$fx \quad \eta = 1 - BPF$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

$$ex \quad 0.15 = 1 - 0.85$$



## 15) Efficacité du serpentin de chauffage ↗

**fx**  $\eta = \frac{T_f - T_i}{T_c - T_i}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $16 = \frac{345K - 105K}{120K - 105K}$

## 16) Efficacité du serpentin de refroidissement ↗

**fx**  $\eta = \frac{T_i - T_f}{T_i - T_c}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $16 = \frac{105K - 345K}{105K - 120K}$

## 17) Efficacité du serpentin de refroidissement compte tenu du facteur de dérivation ↗

**fx**  $\eta = 1 - \text{BPF}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $0.15 = 1 - 0.85$

## Enthalpie de l'air humide ↗

### 18) Enthalpie de l'air humide ↗

**fx**  $h = 1.005 \cdot t_{db} + \omega \cdot (2500 + 1.9 \cdot t_{db})$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $787.8 \text{ kJ/kg} = 1.005 \cdot 110 + 0.25 \cdot (2500 + 1.9 \cdot 110)$



**19) Enthalpie de l'air sec** ↗

**fx** 
$$h_{\text{dry}} = 1.005 \cdot t_{\text{db}}$$

**Ouvrir la calculatrice** ↗

**ex** 
$$110.55 \text{ kJ/kg} = 1.005 \cdot 110$$

**20) Enthalpie spécifique de la vapeur d'eau** ↗

**fx** 
$$h_{\text{dry}} = 2500 + 1.9 \cdot t_{\text{db}}$$

**Ouvrir la calculatrice** ↗

**ex** 
$$2709 \text{ kJ/kg} = 2500 + 1.9 \cdot 110$$

**21) Humidité spécifique donnée Enthalpie de l'air humide** ↗

**fx** 
$$\omega = \frac{h - 1.005 \cdot t_{\text{db}}}{2500 + 1.9 \cdot t_{\text{db}}}$$

**Ouvrir la calculatrice** ↗

**ex** 
$$0.992783 = \frac{2800 \text{ kJ/kg} - 1.005 \cdot 110}{2500 + 1.9 \cdot 110}$$

**22) Température de bulbe sec compte tenu de l'enthalpie de l'air humide**

**fx** 
$$t_{\text{db}} = \frac{h - 2500 \cdot \omega}{1.005 + 1.9 \cdot \omega}$$

**Ouvrir la calculatrice** ↗

**ex** 
$$1469.595 = \frac{2800 \text{ kJ/kg} - 2500 \cdot 0.25}{1.005 + 1.9 \cdot 0.25}$$



## Pression de vapeur d'eau ↗

### 23) Pression de saturation correspondant à la température de bulbe humide ↗

$$fx \quad p_w = \frac{p_v + p_t \cdot \left( \frac{t_{db} - T_w}{1544 - 1.44 \cdot T_w} \right)}{1 + \left( \frac{t_{db} - T_w}{1544 - 1.44 \cdot T_w} \right)}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

$$ex \quad 62.3706\text{Bar} = \frac{60\text{Bar} + 100\text{Bar} \cdot \left( \frac{110 - 14}{1544 - 1.44 \cdot 14} \right)}{1 + \left( \frac{110 - 14}{1544 - 1.44 \cdot 14} \right)}$$

### 24) Pression partielle de vapeur d'eau ↗

$$fx \quad p_v = p_w - \frac{(p_t - p_w) \cdot (t_{db} - T_w)}{1544 - 1.44 \cdot T_w}$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

$$ex \quad 62.79504\text{Bar} = 65\text{Bar} - \frac{(100\text{Bar} - 65\text{Bar}) \cdot (110 - 14)}{1544 - 1.44 \cdot 14}$$

### 25) Pression totale de l'air humide à l'aide de l'équation de Carrier ↗

$$fx \quad p_t = \frac{(p_w - p_v) \cdot (1544 - 1.44 \cdot T_w)}{t_{db} - T_w} + p_w$$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

$$ex \quad 144.3667\text{Bar} = \frac{(65\text{Bar} - 60\text{Bar}) \cdot (1544 - 1.44 \cdot 14)}{110 - 14} + 65\text{Bar}$$



## 26) Température de bulbe humide à l'aide de l'équation de Carrier ↗

**fx**  $T_w = \frac{1544 \cdot (p_w - p_v) - t_{db} \cdot (p_t - p_w)}{1.44 \cdot (p_w - p_v) - (p_t - p_w)}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $-139.208633 = \frac{1544 \cdot (65\text{Bar} - 60\text{Bar}) - 110 \cdot (100\text{Bar} - 65\text{Bar})}{1.44 \cdot (65\text{Bar} - 60\text{Bar}) - (100\text{Bar} - 65\text{Bar})}$

## 27) Température de bulbe sec à l'aide de l'équation de Carrier ↗

**fx**  $t_{db} = \left( (p_w - p_v) \cdot \frac{1544 - 1.44 \cdot T_w}{p_t - p_w} \right) + T_w$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $231.6914 = \left( (65\text{Bar} - 60\text{Bar}) \cdot \frac{1544 - 1.44 \cdot 14}{100\text{Bar} - 65\text{Bar}} \right) + 14$

## Humidité relative ↗

### 28) Humidité relative donnée Degré de saturation ↗

**fx**  $\Phi = \frac{S}{1 - \frac{p_s}{p_t} \cdot (1 - S)}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $0.735294 = \frac{0.2}{1 - \frac{91\text{Bar}}{100\text{Bar}} \cdot (1 - 0.2)}$



**29) Humidité relative donnée Masse de vapeur d'eau** ↗

$$fx \quad \Phi = \frac{m_v}{m_s}$$

[Ouvrir la calculatrice](#) ↗

$$ex \quad 0.6 = \frac{3\text{kg}}{5\text{kg}}$$

**30) Humidité relative donnée Pression partielle de vapeur d'eau** ↗

$$fx \quad \Phi = \frac{p_v}{p_s}$$

[Ouvrir la calculatrice](#) ↗

$$ex \quad 0.659341 = \frac{60\text{Bar}}{91\text{Bar}}$$

**31) Pression de saturation de la vapeur d'eau compte tenu de l'humidité relative** ↗

$$fx \quad p_s = \frac{p_v}{\Phi}$$

[Ouvrir la calculatrice](#) ↗

$$ex \quad 97.31997\text{Bar} = \frac{60\text{Bar}}{0.616523}$$

**32) Pression partielle de vapeur compte tenu de l'humidité relative** ↗

$$fx \quad p_v = \Phi \cdot p_s$$

[Ouvrir la calculatrice](#) ↗

$$ex \quad 56.10359\text{Bar} = 0.616523 \cdot 91\text{Bar}$$



## Humidité spécifique ↗

### 33) Humidité spécifique donnée Masse de vapeur d'eau et d'air sec ↗

**fx**  $\omega = \frac{m_v}{m_a}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $0.3 = \frac{3\text{kg}}{10\text{kg}}$

### 34) Humidité spécifique donnée Pression partielle de vapeur d'eau ↗

**fx**  $\omega = \frac{0.622 \cdot p_v}{p_t - p_v}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $0.933 = \frac{0.622 \cdot 60\text{Bar}}{100\text{Bar} - 60\text{Bar}}$

### 35) Humidité spécifique donnée Volumes spécifiques ↗

**fx**  $\omega = \frac{v_a}{v_v}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $0.4 = \frac{0.02\text{m}^3/\text{kg}}{0.05\text{m}^3/\text{kg}}$



### 36) Humidité spécifique maximale ↗

**fx**  $\omega_{\max} = \frac{0.622 \cdot p_s}{p_t - p_s}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $6.289111 = \frac{0.622 \cdot 91\text{Bar}}{100\text{Bar} - 91\text{Bar}}$

### 37) Pression partielle de l'air sec compte tenu de l'humidité spécifique ↗

**fx**  $p_a = \frac{0.622 \cdot p_v}{\omega}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $149.28\text{Bar} = \frac{0.622 \cdot 60\text{Bar}}{0.25}$

### 38) Pression partielle de vapeur d'eau compte tenu de l'humidité spécifique ↗

**fx**  $p_v = \frac{p_t}{1 + \frac{0.622}{\omega}}$

[Ouvrir la calculatrice ↗](#)

**ex**  $28.66972\text{Bar} = \frac{100\text{Bar}}{1 + \frac{0.622}{0.25}}$



**39) Pression totale de l'air humide compte tenu de l'humidité spécifique****Ouvrir la calculatrice**

$$fx \quad p_t = p_v + \frac{0.622 \cdot p_v}{\omega}$$

$$ex \quad 209.28 \text{Bar} = 60 \text{Bar} + \frac{0.622 \cdot 60 \text{Bar}}{0.25}$$

**Densité de vapeur** **40) Densité de vapeur** **Ouvrir la calculatrice**

$$fx \quad \rho_v = \frac{\omega \cdot (p_t - p_v)}{287 \cdot t_d}$$

$$ex \quad 9.955202 \text{kg/m}^3 = \frac{0.25 \cdot (100 \text{Bar} - 60 \text{Bar})}{287 \cdot 350 \text{K}}$$

**41) Humidité spécifique donnée Densité de vapeur** **Ouvrir la calculatrice**

$$fx \quad \omega = \frac{\rho_v \cdot t_d \cdot 287}{p_t - p_v}$$

$$ex \quad 0.8036 = \frac{32 \text{kg/m}^3 \cdot 350 \text{K} \cdot 287}{100 \text{Bar} - 60 \text{Bar}}$$



## 42) Pression partielle de l'air sec compte tenu de la densité de vapeur

**fx**  $p_a = \frac{\rho_v \cdot 287 \cdot t_d}{\omega}$

[Ouvrir la calculatrice !\[\]\(e5d4c1253f90f386527cfb2278e2ccef\_img.jpg\)](#)

**ex**  $128.576 \text{Bar} = \frac{32 \text{kg/m}^3 \cdot 287 \cdot 350 \text{K}}{0.25}$

## 43) Pression partielle de vapeur donnée Densité de vapeur

**fx**  $p_v = p_t - \left( \frac{\rho_v \cdot 287 \cdot t_d}{\omega} \right)$

[Ouvrir la calculatrice !\[\]\(9cc80862e225935f5e2ce39495f8c582\_img.jpg\)](#)

**ex**  $-28.576 \text{Bar} = 100 \text{Bar} - \left( \frac{32 \text{kg/m}^3 \cdot 287 \cdot 350 \text{K}}{0.25} \right)$

## 44) Pression totale de l'air humide compte tenu de la densité de vapeur

**fx**  $p_t = \frac{287 \cdot \rho_v \cdot t_d}{\omega} + p_v$

[Ouvrir la calculatrice !\[\]\(b65ff707ec4d1ab514bcb3ba54feee42\_img.jpg\)](#)

**ex**  $188.576 \text{Bar} = \frac{287 \cdot 32 \text{kg/m}^3 \cdot 350 \text{K}}{0.25} + 60 \text{Bar}$

## 45) Température de bulbe sec compte tenu de la densité de vapeur

**fx**  $t_d = \frac{\omega \cdot (p_t - p_v)}{287 \cdot \rho_v}$

[Ouvrir la calculatrice !\[\]\(63c637fab7465f6861f4cd6c5336ca32\_img.jpg\)](#)

**ex**  $108.885 \text{K} = \frac{0.25 \cdot (100 \text{Bar} - 60 \text{Bar})}{287 \cdot 32 \text{kg/m}^3}$



# Variables utilisées

- **A<sub>c</sub>** Superficie de la bobine (*Mètre carré*)
- **BPF** Par facteur de réussite
- **c** Capacité de chaleur spécifique (*Kilojoule par Kilogramme par K*)
- **h** Enthalpie de l'air humide (*Kilojoule par Kilogramme*)
- **h<sub>dry</sub>** Enthalpie de l'air sec (*Kilojoule par Kilogramme*)
- **m<sub>a</sub>** Masse d'air sec (*Kilogramme*)
- **m<sub>air</sub>** Masse d'air (*Kilogramme*)
- **m<sub>s</sub>** Masse de vapeur d'eau dans l'air saturé (*Kilogramme*)
- **m<sub>v</sub>** Masse de vapeur d'eau dans l'air humide (*Kilogramme*)
- **p<sub>a</sub>** Pression partielle d'air sec (*Bar*)
- **p<sub>s</sub>** Pression partielle de vapeur d'eau dans l'air saturé (*Bar*)
- **p<sub>t</sub>** Pression totale de l'air humide (*Bar*)
- **p<sub>v</sub>** Pression de vapeur d'eau (*Bar*)
- **p<sub>w</sub>** Pression de saturation correspondant à WBT (*Bar*)
- **S** Degré de saturation
- **SH** Chaleur sensible (*Joule*)
- **T<sub>c</sub>** Température de bobine (*Kelvin*)
- **t<sub>d</sub>** Température de l'ampoule sèche (*Kelvin*)
- **t<sub>db</sub>** Température de bulbe sec en °C
- **T<sub>f</sub>** Température finale (*Kelvin*)
- **T<sub>i</sub>** Température initiale (*Kelvin*)



- **T<sub>w</sub>** Température humide
- **U** Coefficient global de transfert de chaleur (*Watt par mètre carré par Kelvin*)
- **WBD** Dépression du bulbe humide
- **ΔT<sub>m</sub>** Différence de température moyenne logarithmique
- **η** Efficacité
- **v<sub>a</sub>** Volume spécifique d'air sec (*Mètre cube par kilogramme*)
- **v<sub>v</sub>** Volume spécifique de vapeur d'eau (*Mètre cube par kilogramme*)
- **ρ<sub>v</sub>** Densité de vapeur (*Kilogramme par mètre cube*)
- **Φ** Humidité relative
- **ω** Humidité spécifique
- **ω<sub>max</sub>** Humidité spécifique maximale
- **ω<sub>s</sub>** Humidité spécifique de l'air saturé



# Constantes, Fonctions, Mesures utilisées

- **Fonction:** **exp**, exp(Number)  
*Exponential function*
- **Fonction:** **ln**, ln(Number)  
*Natural logarithm function (base e)*
- **La mesure:** **Lester** in Kilogramme (kg)  
*Lester 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 Bar (Bar)  
*Pression Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** **Énergie** in Joule (J)  
*Énergie Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** **Chaleur de combustion (par masse)** in Kilojoule par Kilogramme (kJ/kg)  
*Chaleur de combustion (par masse) Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** **La capacité thermique spécifique** in Kilojoule par Kilogramme par K (kJ/kg\*K)  
*La capacité thermique spécifique Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** **Coefficient de transfert de chaleur** in Watt par mètre carré par Kelvin (W/m<sup>2</sup>\*K)  
*Coefficient de transfert de chaleur Conversion d'unité* ↗
- **La mesure:** **Densité** in Kilogramme par mètre cube (kg/m<sup>3</sup>)  
*Densité Conversion d'unité* ↗



- **La mesure:** **Volume spécifique** in Mètre cube par kilogramme ( $\text{m}^3/\text{kg}$ )  
*Volume spécifique Conversion d'unité* 



## Vérifier d'autres listes de formules

- Cycles de réfrigération à l'air  
[Formules](#) ↗
- Systèmes de réfrigération à air  
[Formules](#) ↗
- Basiques Formules  
[Formules](#) ↗
- Condenseurs Formules  
[Formules](#) ↗
- Conduits Formules  
[Formules](#) ↗
- Psychrométrie Formules  
[Formules](#) ↗
- Systèmes de réfrigération à compression de vapeur simple  
[Formules](#) ↗

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

## PDF Disponible en

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

12/11/2023 | 9:22:20 AM UTC

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

