



Formule  
Esempi  
con unità

**Lista di 86**  
**Importante Psicrometria Formule**

## 1) Fattore di bypass Formule ↗

### 1.1) Area superficiale della bobina dato il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula ↗

### 1.2) Calore sensibile emesso dalla bobina utilizzando il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula ↗

### 1.3) Coefficiente di scambio termico complessivo dato il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

$$63.7481 \text{ W/m}^2\text{K} = - \frac{\ln(0.85) \cdot 6 \text{ kg} \cdot 4.184 \text{ kJ/kg*K}}{64 \text{ m}^2}$$

Valutare la formula ↗

### 1.4) Depressione a bulbo umido Formula ↗

Formula

$$WBD = t_{db} - T_w$$

Esempio

$$96 = 110 - 14$$

Valutare la formula ↗

### 1.5) Efficienza della serpentina di raffreddamento Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula ↗

### 1.6) Efficienza della serpentina di raffreddamento dato il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

$$\eta = 1 - BPF$$

Esempio

$$0.15 = 1 - 0.85$$

Valutare la formula ↗

## 1.7) Efficienza della serpentina di riscaldamento Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula ↗

## 1.8) Efficienza della serpentina di riscaldamento dato il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

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

Esempio

$$0.15 = 1 - 0.85$$

Valutare la formula ↗

## 1.9) Fattore di by-pass della serpentina di raffreddamento Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

$$0.8803 = \exp\left(-\frac{50\text{W/m}^2\text{K} \cdot 64\text{m}^2}{6\text{kg} \cdot 4.184\text{kJ/kg*K}}\right)$$

Valutare la formula ↗

## 1.10) Fattore di by-pass della serpentina di riscaldamento Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

$$0.8803 = \exp\left(-\frac{50\text{W/m}^2\text{K} \cdot 64\text{m}^2}{6\text{kg} \cdot 4.184\text{kJ/kg*K}}\right)$$

Valutare la formula ↗

## 1.11) LMTD della bobina dato il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

$$1476.7511 = \frac{345\text{K} - 105\text{K}}{\ln\left(\frac{1}{0.85}\right)}$$

Valutare la formula ↗

## 1.12) Massa d'aria che passa sulla bobina dato il fattore di by-pass Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

$$4.706\text{kg} = -\left(\frac{50\text{W/m}^2\text{K} \cdot 64\text{m}^2}{4.184\text{kJ/kg*K} \cdot \ln(0.85)}\right)$$

Valutare la formula ↗

## 2) Grado di saturazione Formule ↗

### 2.1) Grado di saturazione data la pressione parziale del vapore acqueo Formula ↗

Formula

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

Esempio con Unità

$$0.1484 = \frac{60\text{Bar}}{91\text{Bar}} \cdot \frac{1 - \frac{91\text{Bar}}{100\text{Bar}}}{1 - \frac{60\text{Bar}}{100\text{Bar}}}$$

Valutare la formula ↗



## 2.2) Grado di saturazione data l'umidità relativa Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$0.1264 = 0.616523 \cdot \frac{1 - \frac{91 \text{ Bar}}{100 \text{ Bar}}}{1 - \frac{0.616523 \cdot 91 \text{ Bar}}{100 \text{ Bar}}}$$

Valutare la formula

## 2.3) Grado di saturazione data l'umidità specifica Formula

Formula

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

Esempio

$$0.2632 = \frac{0.25}{0.95}$$

Valutare la formula

## 2.4) Pressione parziale del vapore acqueo nell'aria satura dato il grado di saturazione Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$88.2353 \text{ Bar} = \left( \frac{1}{100 \text{ Bar}} + \frac{0.2}{60 \text{ Bar}} \cdot \left( 1 - \frac{60 \text{ Bar}}{100 \text{ Bar}} \right) \right)^{-1}$$

Valutare la formula

## 2.5) Pressione totale dell'aria umida dato il grado di saturazione Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

## 3) Entalpia Formule

### 3.1) Entalpia dell'aria secca Formula

Formula

$$h_{dry} = 1.005 \cdot t_{db}$$

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

### 3.2) Entalpia dell'aria umida Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

### 3.3) Entalpia specifica del vapore acqueo Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula



### 3.4) Temperatura a bulbo secco data l'entalpia dell'aria umida Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$1469.5946 = \frac{2800 \text{ kJ/kg} - 2500 \cdot 0.25}{1.005 + 1.9 \cdot 0.25}$$

Valutare la formula

### 3.5) Umidità specifica data l'entalpia dell'aria umida Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$0.9928 = \frac{2800 \text{ kJ/kg} - 1.005 \cdot 110}{2500 + 1.9 \cdot 110}$$

Valutare la formula

### 3.6) Entalpia dell'aria satura Formule

#### 3.6.1) Coefficiente di prestazione data l'entalpia del refrigerante liquido in uscita dal condensatore ( $hf_3$ ) Formula

Formula

$$COP_{theoretical} = \frac{h_1 - hf_3}{h_2 - h_1}$$

Esempio con Unità

$$11.2 = \frac{260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}}{280 \text{ kJ/kg} - 260 \text{ kJ/kg}}$$

Valutare la formula

#### 3.6.2) Effetto refrigerante (per $h_1$ e $h_4$ dati) Formula

Formula

$$R_E = h_1 - h_4$$

Esempio con Unità

$$80 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 180 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula

#### 3.6.3) Effetto refrigerante data l'entalpia all'ingresso del compressore e all'uscita del condensatore Formula

Formula

$$R_E = h_1 - hf_3$$

Esempio con Unità

$$224 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula

#### 3.6.4) Entalpia al punto 1 data Entalpia liquida al punto 1 Formula

Formula

$$h_1 = h_{f1} + x_1 \cdot h_{fg}$$

Esempio con Unità

$$200 \text{ kJ/kg} = 100 \text{ kJ/kg} + 0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula

#### 3.6.5) Entalpia al punto 2 Formula

Formula

$$h_2 = h_{f2} + (x_2 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$350 \text{ kJ/kg} = 150 \text{ kJ/kg} + (0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula

#### 3.6.6) Entalpia al punto 4 data l'entalpia liquida al punto 4 Formula

Formula

$$h_4 = h_{f4} + (x_4 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$880 \text{ kJ/kg} = 80 \text{ kJ/kg} + (0.8 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula



### 3.6.7) Entropia al punto 1 Formula

**Formula**

$$s_1 = s_{f1} + \left( \frac{x_1 \cdot h_{fg}}{T_1} \right)$$

**Esempio con Unità**

$$3.4 \text{ kJ/kg*K} = 3 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{250 \text{ K}} \right)$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.8) Entropia al punto 2 Formula

**Formula**

$$s_2 = s_{f2} + \left( \frac{x_2 \cdot h_{fg}}{T_2} \right)$$

**Esempio con Unità**

$$7.4444 \text{ kJ/kg*K} = 7 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{450 \text{ K}} \right)$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.9) Lavoro svolto durante la compressione isoentropica (per Kg di refrigerante) Formula

**Formula**

$$w = h_2 - h_1$$

**Esempio con Unità**

$$20 \text{ kJ} = 280 \text{ kJ/kg} - 260 \text{ kJ/kg}$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.10) Ciclo teorico di compressione del vapore con vapore umido dopo la compressione Formule

#### 3.6.10.1) Coefficiente di prestazione data l'entalpia del refrigerante liquido in uscita dal condensatore ( $h_{f3}$ ) Formula

**Formula**

$$\text{COP}_{\text{theoretical}} = \frac{h_1 - h_{f3}}{h_2 - h_1}$$

**Esempio con Unità**

$$11.2 = \frac{260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}}{280 \text{ kJ/kg} - 260 \text{ kJ/kg}}$$

**Valutare la formula** 

#### 3.6.10.2) Effetto refrigerante (per $h_1$ e $h_4$ dati) Formula

**Formula**

$$R_E = h_1 - h_4$$

**Esempio con Unità**

$$80 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 180 \text{ kJ/kg}$$

**Valutare la formula** 

#### 3.6.10.3) Effetto refrigerante data l'entalpia all'ingresso del compressore e all'uscita del condensatore Formula

**Formula**

$$R_E = h_1 - h_{f3}$$

**Esempio con Unità**

$$224 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}$$

**Valutare la formula** 

#### 3.6.10.4) Entalpia al punto 1 data Entalpia liquida al punto 1 Formula

**Formula**

$$h_1 = h_{f1} + x_1 \cdot h_{fg}$$

**Esempio con Unità**

$$200 \text{ kJ/kg} = 100 \text{ kJ/kg} + 0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.10.5) Entalpia al punto 2 Formula

**Formula**

$$h_2 = h_{f2} + (x_2 \cdot h_{fg})$$

**Esempio con Unità**

$$350 \text{ kJ/kg} = 150 \text{ kJ/kg} + (0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.10.6) Entalpia al punto 4 data l'entalpia liquida al punto 4 Formula

**Formula**

$$h_4 = h_{f4} + (x_4 \cdot h_{fg})$$

**Esempio con Unità**

$$880 \text{ kJ/kg} = 80 \text{ kJ/kg} + (0.8 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.10.7) Entropia al punto 1 Formula

**Formula**

$$s_1 = s_{f1} + \left( \frac{x_1 \cdot h_{fg}}{T_1} \right)$$

**Esempio con Unità**

$$3.4 \text{ kJ/kg*K} = 3 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{250 \text{ K}} \right)$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.10.8) Entropia al punto 2 Formula

**Formula**

$$s_2 = s_{f2} + \left( \frac{x_2 \cdot h_{fg}}{T_2} \right)$$

**Esempio con Unità**

$$7.4444 \text{ kJ/kg*K} = 7 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{450 \text{ K}} \right)$$

**Valutare la formula** 

## 3.6.11) Ciclo teorico di compressione del vapore con vapore surriscaldato dopo la compressione Formule

### 3.6.11.1) Coefficiente di prestazione data l'entalpia del refrigerante liquido in uscita dal condensatore ( $hf3$ ) Formula

**Formula**

$$\text{COP}_{\text{theoretical}} = \frac{h_1 - hf_3}{h_2 - h_1}$$

**Esempio con Unità**

$$11.2 = \frac{260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}}{280 \text{ kJ/kg} - 260 \text{ kJ/kg}}$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.11.2) Effetto refrigerante (per $h1$ e $h4$ dati) Formula

**Formula**

$$R_E = h_1 - h_4$$

**Esempio con Unità**

$$80 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 180 \text{ kJ/kg}$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.11.3) Effetto refrigerante data l'entalpia all'ingresso del compressore e all'uscita del condensatore Formula

**Formula**

$$R_E = h_1 - hf_3$$

**Esempio con Unità**

$$224 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}$$

**Valutare la formula** 

### 3.6.11.4) Entalpia al punto 1 data Entalpia liquida al punto 1 Formula

Formula

$$h_1 = h_{f1} + x_1 \cdot h_{fg}$$

Esempio con Unità

$$200 \text{ kJ/kg} = 100 \text{ kJ/kg} + 0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula

### 3.6.11.5) Entalpia al punto 2 Formula

Formula

$$h_2 = h_{f2} + (x_2 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$350 \text{ kJ/kg} = 150 \text{ kJ/kg} + (0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula

### 3.6.11.6) Entalpia al punto 4 data l'entalpia liquida al punto 4 Formula

Formula

$$h_4 = h_{f4} + (x_4 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$880 \text{ kJ/kg} = 80 \text{ kJ/kg} + (0.8 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula

### 3.6.11.7) Entropia al punto 1 Formula

Formula

$$s_1 = s_{f1} + \left( \frac{x_1 \cdot h_{fg}}{T_1} \right)$$

Esempio con Unità

$$3.4 \text{ kJ/kg*K} = 3 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{250 \text{ K}} \right)$$

Valutare la formula

### 3.6.11.8) Entropia al punto 2 Formula

Formula

$$s_2 = s_{f2} + \left( \frac{x_2 \cdot h_{fg}}{T_2} \right)$$

Esempio con Unità

$$7.4444 \text{ kJ/kg*K} = 7 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{450 \text{ K}} \right)$$

Valutare la formula

## 3.6.12) Ciclo teorico di compressione del vapore con vapore surriscaldato prima della compressione Formula

### 3.6.12.1) Coefficiente di prestazione data l'entalpia del refrigerante liquido in uscita dal condensatore ( $hf_3$ ) Formula

Formula

$$\text{COP}_{\text{theoretical}} = \frac{h_1 - hf_3}{h_2 - h_1}$$

Esempio con Unità

$$11.2 = \frac{260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}}{280 \text{ kJ/kg} - 260 \text{ kJ/kg}}$$

Valutare la formula

### 3.6.12.2) Effetto refrigerante (per $h_1$ e $h_4$ dati) Formula

Formula

$$R_E = h_1 - h_4$$

Esempio con Unità

$$80 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 180 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula



### 3.6.12.3) Effetto refrigerante data l'entalpia all'ingresso del compressore e all'uscita del condensatore Formula

Formula

$$R_E = h_1 - h_3$$

Esempio con Unità

$$224 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula

### 3.6.12.4) Entalpia al punto 1 data Entalpia liquida al punto 1 Formula

Formula

$$h_1 = h_{f1} + x_1 \cdot h_{fg}$$

Esempio con Unità

$$200 \text{ kJ/kg} = 100 \text{ kJ/kg} + 0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula

### 3.6.12.5) Entalpia al punto 2 Formula

Formula

$$h_2 = h_{f2} + (x_2 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$350 \text{ kJ/kg} = 150 \text{ kJ/kg} + (0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula

### 3.6.12.6) Entalpia al punto 4 data l'entalpia liquida al punto 4 Formula

Formula

$$h_4 = h_{f4} + (x_4 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$880 \text{ kJ/kg} = 80 \text{ kJ/kg} + (0.8 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula

### 3.6.12.7) Entropia al punto 1 Formula

Formula

$$s_1 = s_{f1} + \left( \frac{x_1 \cdot h_{fg}}{T_1} \right)$$

Esempio con Unità

$$3.4 \text{ kJ/kg*K} = 3 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{250 \text{ K}} \right)$$

Valutare la formula

### 3.6.12.8) Entropia al punto 2 Formula

Formula

$$s_2 = s_{f2} + \left( \frac{x_2 \cdot h_{fg}}{T_2} \right)$$

Esempio con Unità

$$7.4444 \text{ kJ/kg*K} = 7 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{450 \text{ K}} \right)$$

Valutare la formula

## 3.6.13) Ciclo teorico di compressione del vapore con sottoraffreddamento o sottoraffreddamento se refrigerante Formule

### 3.6.13.1) Coefficiente di prestazione data l'entalpia del refrigerante liquido in uscita dal condensatore ( $h_f3$ ) Formula

Formula

$$\text{COP}_{\text{theoretical}} = \frac{h_1 - h_f3}{h_2 - h_1}$$

Esempio con Unità

$$11.2 = \frac{260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}}{280 \text{ kJ/kg} - 260 \text{ kJ/kg}}$$

Valutare la formula



### 3.6.13.2) Effetto refrigerante (per h1 e h4 dati) Formula

Formula

$$R_E = h_1 - h_4$$

Esempio con Unità

$$80 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 180 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula 

### 3.6.13.3) Effetto refrigerante data l'entalpia all'ingresso del compressore e all'uscita del condensatore Formula

Formula

$$R_E = h_1 - h_{f3}$$

Esempio con Unità

$$224 \text{ kJ/kg} = 260 \text{ kJ/kg} - 36 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula 

### 3.6.13.4) Entalpia al punto 1 data Entalpia liquida al punto 1 Formula

Formula

$$h_1 = h_{f1} + x_1 \cdot h_{fg}$$

Esempio con Unità

$$200 \text{ kJ/kg} = 100 \text{ kJ/kg} + 0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}$$

Valutare la formula 

### 3.6.13.5) Entalpia al punto 2 Formula

Formula

$$h_2 = h_{f2} + (x_2 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$350 \text{ kJ/kg} = 150 \text{ kJ/kg} + (0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula 

### 3.6.13.6) Entalpia al punto 4 data l'entalpia liquida al punto 4 Formula

Formula

$$h_4 = h_{f4} + (x_4 \cdot h_{fg})$$

Esempio con Unità

$$880 \text{ kJ/kg} = 80 \text{ kJ/kg} + (0.8 \cdot 1000 \text{ kJ/kg})$$

Valutare la formula 

### 3.6.13.7) Entropia al punto 1 Formula

Formula

$$s_1 = s_{f1} + \left( \frac{x_1 \cdot h_{fg}}{T_1} \right)$$

Esempio con Unità

$$3.4 \text{ kJ/kg*K} = 3 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.1 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{250 \text{ K}} \right)$$

Valutare la formula 

### 3.6.13.8) Entropia al punto 2 Formula

Formula

$$s_2 = s_{f2} + \left( \frac{x_2 \cdot h_{fg}}{T_2} \right)$$

Esempio con Unità

$$7.4444 \text{ kJ/kg*K} = 7 \text{ kJ/kg*K} + \left( \frac{0.2 \cdot 1000 \text{ kJ/kg}}{450 \text{ K}} \right)$$

Valutare la formula 

## 4) Entalpia dell'aria umida Formule

## 5) Umidità Formule



## 5.1) Umidità relativa Formule

### 5.1.1) Pressione di saturazione del vapore acqueo data l'umidità relativa Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$97.32 \text{ Bar} = \frac{60 \text{ Bar}}{0.616523}$$

Valutare la formula 

### 5.1.2) Pressione parziale del vapore data l'umidità relativa Formula

Formula

$$p_v = \Phi \cdot p_s$$

Esempio con Unità

$$56.1036 \text{ Bar} = 0.616523 \cdot 91 \text{ Bar}$$

Valutare la formula 

### 5.1.3) Umidità relativa data la pressione parziale del vapore acqueo Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$0.6593 = \frac{60 \text{ Bar}}{91 \text{ Bar}}$$

Valutare la formula 

### 5.1.4) Umidità relativa data massa di vapore acqueo Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula 

### 5.1.5) Umidità relativa dato il grado di saturazione Formula

Formula

$$\Phi = \frac{s}{1 - \frac{p_s}{p_t} \cdot (1 - s)}$$

Esempio con Unità

$$0.7353 = \frac{0.2}{1 - \frac{91 \text{ Bar}}{100 \text{ Bar}} \cdot (1 - 0.2)}$$

Valutare la formula 

## 5.2) Umidità specifica Formule

### 5.2.1) Pressione parziale del vapore acqueo data l'umidità specifica Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$28.6697 \text{ Bar} = \frac{100 \text{ Bar}}{1 + \frac{0.622}{0.25}}$$

Valutare la formula 

### 5.2.2) Pressione parziale dell'aria secca data l'umidità specifica Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula 



### 5.2.3) Pressione totale dell'aria umida data l'umidità specifica Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

### 5.2.4) Umidità specifica data dalla massa di vapore acqueo e aria secca Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

### 5.2.5) Umidità specifica data la pressione parziale del vapore acqueo Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

### 5.2.6) Umidità specifica dati i volumi specifici Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula

### 5.2.7) Umidità specifica massima Formula

Formula

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

Esempio con Unità

$$6.2891 = \frac{0.622 \cdot 91 \text{ Bar}}{100 \text{ Bar} - 91 \text{ Bar}}$$

Valutare la formula

## 6) Pressione del vapore acqueo Formule

### 6.1) Pressione di saturazione corrispondente alla temperatura di bulbo umido Formula

Formula

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

Esempio con Unità

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

Valutare la formula



## 6.2) Pressione parziale del vapore acqueo Formula

Valutare la formula 

Formula

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

Esempio con Unità

$$62.795 \text{ Bar} = 65 \text{ Bar} \cdot \frac{(100 \text{ Bar} - 65 \text{ Bar}) \cdot (110 - 14)}{1544 - 1.44 \cdot 14}$$

## 6.3) Pressione totale dell'aria umida usando l'equazione di Carrier Formula

Valutare la formula 

Formula

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

Esempio con Unità

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

## 6.4) Temperatura a bulbo secco utilizzando l'equazione di Carrier Formula

Valutare la formula 

Formula

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

Esempio con Unità

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

## 6.5) Temperatura di bulbo umido utilizzando l'equazione di Carrier Formula

Valutare la formula 

Formula

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

Esempio con Unità

$$-139.2086 = \frac{1544 \cdot (65 \text{ Bar} - 60 \text{ Bar}) - 110 \cdot (100 \text{ Bar} - 65 \text{ Bar})}{1.44 \cdot (65 \text{ Bar} - 60 \text{ Bar}) - (100 \text{ Bar} - 65 \text{ Bar})}$$

## 7) Umidità relativa Formule

## 8) Umidità Specifica Formule



## 9) Densità di vapore Formule ↗

### 9.1) Densità di vapore Formula ↗

**Formula**

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

**Esempio con Unità**

$$9.9552 \text{ kg/m}^3 = \frac{0.25 \cdot (100 \text{ Bar} - 60 \text{ Bar})}{287 \cdot 350 \text{ K}}$$

**Valutare la formula ↗**

### 9.2) Pressione parziale dell'aria secca data la densità del vapore Formula ↗

**Formula**

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

**Esempio con Unità**

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

**Valutare la formula ↗**

### 9.3) Pressione parziale di vapore data densità di vapore Formula ↗

**Formula**

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

**Esempio con Unità**

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

**Valutare la formula ↗**

### 9.4) Pressione totale dell'aria umida data densità di vapore Formula ↗

**Formula**

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

**Esempio con Unità**

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

**Valutare la formula ↗**

### 9.5) Temperatura a bulbo secco data densità di vapore Formula ↗

**Formula**

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

**Esempio con Unità**

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

**Valutare la formula ↗**

### 9.6) Umidità specifica data densità di vapore Formula ↗

**Formula**

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

**Esempio con Unità**

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

**Valutare la formula ↗**

## Variabili utilizzate nell'elenco di Psicrometria Formule sopra

- **A<sub>c</sub>** Superficie della bobina (Metro quadrato)
- **BPF** Per fattore di passaggio
- **c** Capacità termica specifica (Kilojoule per chilogrammo per K)
- **COP<sub>theoretical</sub>** Coefficiente di prestazione teorico
- **h** Entalpia dell'aria umida (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>1</sub>** Entalpia del refrigerante a vapore a T1 (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>2</sub>** Entalpia del refrigerante a vapore a T2 (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>4</sub>** Entalpia del refrigerante a vapore a T4 (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>dry</sub>** Entalpia dell'aria secca (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>f1</sub>** Entalpia liquida al punto 1 (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>f2</sub>** Entalpia liquida al punto 2 (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>f4</sub>** Entalpia liquida al punto 4 (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>fg</sub>** Calore latente di fusione (Kilojoule per chilogrammo)
- **h<sub>f3</sub>** Calore sensibile alla temperatura T3 (Kilojoule per chilogrammo)
- **m<sub>a</sub>** Massa di aria secca (Chilogrammo)
- **m<sub>air</sub>** Massa d'aria (Chilogrammo)
- **m<sub>s</sub>** Massa del vapore acqueo nell'aria satura (Chilogrammo)
- **m<sub>v</sub>** Massa del vapore acqueo nell'aria umida (Chilogrammo)
- **p<sub>a</sub>** Pressione parziale dell'aria secca (Sbarra)
- **p<sub>s</sub>** Pressione parziale del vapore acqueo in aria satura (Sbarra)
- **p<sub>t</sub>** Pressione totale dell'aria umida (Sbarra)

## Costanti, funzioni, misure utilizzate nell'elenco di Psicrometria Formule sopra

- **Funzioni:** **exp**, exp(Number)  
In una funzione esponenziale, il valore della funzione cambia di un fattore costante per ogni variazione unitaria della variabile indipendente.
- **Funzioni:** **In**, In(Number)  
Il logaritmo naturale, detto anche logaritmo in base e, è la funzione inversa della funzione esponenziale naturale.
- **Misurazione:** **Peso** in Chilogrammo (kg)  
*Peso Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Temperatura** in Kelvin (K)  
*Temperatura Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **La zona** in Metro quadrato (m<sup>2</sup>)  
*La zona Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Pressione** in Sbarra (Bar)  
*Pressione Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Energia** in Joule (J), Kilojoule (KJ)  
*Energia Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Calore di combustione (per massa)** in Kilojoule per chilogrammo (kJ/kg)  
*Calore di combustione (per massa) Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Capacità termica specifica** in Kilojoule per chilogrammo per K (kJ/kg\*K)  
*Capacità termica specifica Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Coefficiente di scambio termico** in Watt per metro quadrato per Kelvin (W/m<sup>2</sup>\*K)  
*Coefficiente di scambio termico Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Densità** in Chilogrammo per metro cubo (kg/m<sup>3</sup>)  
*Densità Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Volume specifico** in Metro cubo per chilogrammo (m<sup>3</sup>/kg)  
*Volume specifico Conversione di unità* ↗
- **Misurazione:** **Entropia specifica** in Kilojoule per chilogrammo K (kJ/kg\*K)  
*Entropia specifica Conversione di unità* ↗



- **p<sub>v</sub>** Pressione del vapore acqueo (*Sbarra*)
- **p<sub>w</sub>** Pressione di saturazione corrispondente a **WBT** (*Sbarra*)
- **R<sub>E</sub>** Effetto refrigerante (*Kilojoule per chilogrammo*)
- **S** Grado di saturazione
- **s<sub>1</sub>** Entropia al punto 1 (*Kilojoule per chilogrammo K*)
- **s<sub>2</sub>** Entropia al punto 2 (*Kilojoule per chilogrammo K*)
- **s<sub>f1</sub>** Entropia liquida al punto 1 (*Kilojoule per chilogrammo K*)
- **s<sub>f2</sub>** Entropia liquida al punto 2 (*Kilojoule per chilogrammo K*)
- **SH** Calore sensibile (*Joule*)
- **T<sub>1</sub>** Temperatura all'aspirazione del compressore (*Kelvin*)
- **T<sub>2</sub>** Temperatura allo scarico del compressore (*Kelvin*)
- **T<sub>c</sub>** Temperatura della bobina (*Kelvin*)
- **t<sub>d</sub>** Temperatura a bulbo secco (*Kelvin*)
- **t<sub>db</sub>** Temperatura a bulbo secco in °C
- **T<sub>f</sub>** Temperatura finale (*Kelvin*)
- **T<sub>i</sub>** Temperatura iniziale (*Kelvin*)
- **T<sub>w</sub>** Temperatura a bulbo umido
- **U** Coefficiente di trasferimento termico complessivo (*Watt per metro quadrato per Kelvin*)
- **w** Lavoro fatto (*Kilojoule*)
- **WBD** Depressione a bulbo umido
- **x<sub>1</sub>** Frazione di secchezza al punto 1
- **x<sub>2</sub>** Frazione di secchezza al punto 2
- **x<sub>4</sub>** Frazione di secchezza al punto 4
- **ΔT<sub>m</sub>** Differenza di temperatura media logaritmica
- **η** Efficienza
- **v<sub>a</sub>** Volume specifico di aria secca (*Metro cubo per chilogrammo*)

- **$V_v$**  Volume specifico di vapore acqueo (*Metro cubo per chilogrammo*)
- **$\rho_v$**  Densità del vapore (*Chilogrammo per metro cubo*)
- **$\Phi$**  Umidità relativa
- **$\omega$**  Umidità specifica
- **$\omega_{max}$**  Umidità specifica massima
- **$\omega_s$**  Umidità specifica dell'aria satura

- [Importante condotti Formule](#) ↗
- [Importante Psicrometria Formule](#) ↗

**Prova i nostri calcolatori visivi unici**

-  [Crescita percentuale](#) ↗
-  [Calcolatore mcm](#) ↗
-  [Dividere frazione](#) ↗

**Per favore CONDIVIDI questo PDF con qualcuno che ne ha bisogno!**

**Questo PDF può essere scaricato in queste lingue**

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

7/8/2024 | 11:50:41 AM UTC