

calculatoratoz.comunitsconverters.com

Trasferimento di calore Formule

[Calcolatrici!](#)[Esempi!](#)[Conversioni!](#)

Segnalibro calculatoratoz.com, unitsconverters.com

La più ampia copertura di calcolatrici e in crescita - **30.000+ calcolatrici!**

Calcola con un'unità diversa per ogni variabile - **Nella conversione di unità costruita!**

La più ampia raccolta di misure e unità - **250+ misurazioni!**

Sentiti libero di CONDIVIDERE questo documento con i tuoi amici!

[Si prega di lasciare il tuo feedback qui...](#)



© calculatoratoz.com. A [softusvista inc.](#) venture!



Lista di 21 Trasferimento di calore Formule

Trasferimento di calore ↗

1) Area superficiale media del tubo quando il trasferimento di calore avviene dall'esterno alla superficie interna del tubo ↗

$$\text{fx } SA = \frac{q \cdot x}{k \cdot (T_2 - T_3)}$$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{ex } 1.03999\text{m}^2 = \frac{7.54\text{W} \cdot 11233\text{mm}}{10.18\text{W}/(\text{m}^*\text{K}) \cdot (310\text{K} - 302\text{K})}$$

2) Capacità di refrigerazione data il carico sul condensatore ↗

$$\text{fx } R_E = Q_C - W$$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{ex } 1000\text{J/min} = 1600\text{J/min} - 600\text{J/min}$$

3) Carica sul condensatore ↗

$$\text{fx } Q_C = R_E + W$$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{ex } 1600\text{J/min} = 1000\text{J/min} + 600\text{J/min}$$

4) Coefficiente complessivo di trasferimento di calore per condensazione su superficie verticale ↗

$$\text{fx } U = 0.943 \cdot \left(\frac{(k^3) \cdot (\rho_f - \rho_v) \cdot g \cdot h_{fg}}{\mu_f \cdot H \cdot \Delta T} \right)^{\frac{1}{4}}$$

[Apri Calcolatrice ↗](#)

ex

$$641.1352\text{W/m}^2\text{K} = 0.943 \cdot \left(\frac{\left((10.18\text{W}/(\text{m}^*\text{K}))^3 \right) \cdot (10\text{kg/m}^3 - 0.002\text{kg/m}^3) \cdot 9.8\text{m/s}^2 \cdot 2260\text{kJ/kg}}{0.029\text{N*s/m}^2 \cdot 1300\text{mm} \cdot 29\text{K}} \right)^{\frac{1}{4}}$$



5) Coefficiente medio di scambio termico per condensazione di vapore all'esterno di tubi orizzontali di diametro D ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$fx \quad h^- = 0.725 \cdot \left(\frac{(k^3) \cdot (\rho_f^2) \cdot g \cdot h_{fg}}{N \cdot d_t \cdot \mu_f \cdot \Delta T} \right)^{\frac{1}{4}}$$

$$ex \quad 390.5305 \text{W/m}^2\text{K} = 0.725 \cdot \left(\frac{\left((10.18 \text{W}/(\text{m}^2\text{K}))^3 \right) \cdot \left((10 \text{kg/m}^3)^2 \right) \cdot 9.8 \text{m/s}^2 \cdot 2260 \text{kJ/kg}}{11 \cdot 3000 \text{mm} \cdot 0.029 \text{N}\cdot\text{s/m}^2 \cdot 29 \text{K}} \right)^{\frac{1}{4}}$$

6) Differenza di temperatura complessiva data il trasferimento di calore ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$fx \quad \Delta T_o = q \cdot R_{th}$$

$$ex \quad 0.1508 \text{K} = 7.54 \text{W} \cdot 0.02 \text{K/W}$$

7) Differenza di temperatura complessiva durante il trasferimento di calore dal refrigerante a vapore all'esterno del tubo ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$fx \quad \Delta T_o = \frac{q}{h \cdot A}$$

$$ex \quad 0.011424 \text{K} = \frac{7.54 \text{W}}{13.2 \text{W/m}^2\text{K} \cdot 50 \text{m}^2}$$

8) Differenza di temperatura complessiva quando il trasferimento di calore avviene dall'esterno alla superficie interna del tubo ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$fx \quad \Delta T_o = \frac{q \cdot x}{k \cdot S_A}$$

$$ex \quad 7.999926 \text{K} = \frac{7.54 \text{W} \cdot 11233 \text{mm}}{10.18 \text{W}/(\text{m}^2\text{K}) \cdot 1.04 \text{m}^2}$$

9) Fattore di rifiuto del calore ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$fx \quad HRF = \frac{R_E + W}{R_E}$$

$$ex \quad 1.6 = \frac{1000 \text{J/min} + 600 \text{J/min}}{1000 \text{J/min}}$$



10) Fattore di rifiuto del calore dato COP ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{fx} \quad \text{HRF} = 1 + \left(\frac{1}{\text{COP}_r} \right)$$

$$\text{ex} \quad 1.5 = 1 + \left(\frac{1}{2} \right)$$

11) Il trasferimento di calore avviene dal vapore refrigerante all'esterno del tubo ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{fx} \quad q = h \cdot A \cdot (T_1 - T_2)$$

$$\text{ex} \quad -6600\text{W} = 13.2\text{W/m}^2\text{K} \cdot 50\text{m}^2 \cdot (300\text{K} - 310\text{K})$$

12) Il trasferimento di calore avviene dalla superficie esterna alla superficie interna del tubo ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{fx} \quad q = \frac{k \cdot SA \cdot (T_2 - T_3)}{x}$$

$$\text{ex} \quad 7.540069\text{W} = \frac{10.18\text{W}/(\text{m}^2\text{K}) \cdot 1.04\text{m}^2 \cdot (310\text{K} - 302\text{K})}{11233\text{mm}}$$

13) La temperatura sulla superficie esterna del tubo ha fornito il trasferimento di calore ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{fx} \quad T_2 = T_1 - \left(\frac{q}{h \cdot A} \right)$$

$$\text{ex} \quad 299.9886\text{K} = 300\text{K} - \left(\frac{7.54\text{W}}{13.2\text{W/m}^2\text{K} \cdot 50\text{m}^2} \right)$$

14) Lavoro svolto dal compressore dato il carico sul condensatore ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{fx} \quad W = Q_C - R_E$$

$$\text{ex} \quad 600\text{J/min} = 1600\text{J/min} - 1000\text{J/min}$$

15) Resistenza termica complessiva nel condensatore ↗

[Apri Calcolatrice ↗](#)

$$\text{fx} \quad R_{th} = \frac{\Delta T_o}{q}$$

$$\text{ex} \quad 0.026525\text{K/W} = \frac{0.2\text{K}}{7.54\text{W}}$$



16) Spessore del tubo quando il trasferimento di calore avviene dall'esterno alla superficie interna del tubo[Apri Calcolatrice](#)

$$\text{fx } x = \frac{k \cdot SA \cdot (T_2 - T_3)}{q}$$

$$\text{ex } 11233.1\text{mm} = \frac{10.18\text{W}/(\text{m}^*\text{K}) \cdot 1.04\text{m}^2 \cdot (310\text{K} - 302\text{K})}{7.54\text{W}}$$

17) Temperatura del film di condensazione del vapore refrigerante dato il trasferimento di calore[Apri Calcolatrice](#)

$$\text{fx } T_1 = \left(\frac{q}{h \cdot A} \right) + T_2$$

$$\text{ex } 310.0114\text{K} = \left(\frac{7.54\text{W}}{13.2\text{W}/\text{m}^*\text{K} \cdot 50\text{m}^2} \right) + 310\text{K}$$

18) Temperatura sulla superficie esterna del tubo data il trasferimento di calore[Apri Calcolatrice](#)

$$\text{fx } T_2 = \left(\frac{q \cdot x}{k \cdot SA} \right) + T_3$$

$$\text{ex } 309.9999\text{K} = \left(\frac{7.54\text{W} \cdot 11233\text{mm}}{10.18\text{W}/(\text{m}^*\text{K}) \cdot 1.04\text{m}^2} \right) + 302\text{K}$$

19) Temperatura sulla superficie interna del tubo data il trasferimento di calore[Apri Calcolatrice](#)

$$\text{fx } T_3 = T_2 + \left(\frac{q \cdot x}{k \cdot SA} \right)$$

$$\text{ex } 317.9999\text{K} = 310\text{K} + \left(\frac{7.54\text{W} \cdot 11233\text{mm}}{10.18\text{W}/(\text{m}^*\text{K}) \cdot 1.04\text{m}^2} \right)$$

20) Trasferimento di calore nel condensatore data la resistenza termica complessiva[Apri Calcolatrice](#)

$$\text{fx } q = \frac{\Delta T}{R_{th}}$$

$$\text{ex } 1450\text{W} = \frac{29\text{K}}{0.02\text{K}/\text{W}}$$

21) Trasferimento di calore nel condensatore dato il coefficiente di trasferimento di calore complessivo[Apri Calcolatrice](#)

$$\text{fx } q = U \cdot SA \cdot \Delta T$$

$$\text{ex } 19336.48\text{W} = 641.13\text{W}/\text{m}^*\text{K} \cdot 1.04\text{m}^2 \cdot 29\text{K}$$



Variabili utilizzate

- **A** Zona (*Metro quadrato*)
- **COP_r** Coefficiente di prestazione del frigorifero
- **d_t** Diametro del tubo (*Millimetro*)
- **g** Accelerazione dovuta alla gravità (*Metro/ Piazza Seconda*)
- **h** Coefficiente di trasferimento di calore (*Watt per metro quadrato per Kelvin*)
- **H** Altezza della superficie (*Millimetro*)
- **h̄** Coefficiente medio di trasferimento di calore (*Watt per metro quadrato per Kelvin*)
- **h_{fg}** Calore latente di vaporizzazione (*Kilojoule per chilogrammo*)
- **HRF** Fattore di rifiuto del calore
- **k** Conduttività termica (*Watt per metro per K*)
- **N** Numero di tubi
- **q** Trasferimento di calore (*Watt*)
- **Q_C** Carico sul condensatore (*Joule al minuto*)
- **R_E** Capacità di refrigerazione (*Joule al minuto*)
- **R_{th}** Resistenza termica (*kelvin/watt*)
- **SA** Superficie (*Metro quadrato*)
- **T₁** Temperatura del film di condensazione del vapore (*Kelvin*)
- **T₂** Temperatura della superficie esterna (*Kelvin*)
- **T₃** Temperatura interna della superficie (*Kelvin*)
- **U** Coefficiente di trasferimento termico complessivo (*Watt per metro quadrato per Kelvin*)
- **W** Lavoro sul compressore completato (*Joule al minuto*)
- **x** Spessore del tubo (*Millimetro*)
- **ΔT** Differenza di temperatura (*Kelvin*)
- **ΔT_O** Differenza di temperatura complessiva (*Kelvin*)
- **μ_f** Viscosità del film (*Newton secondo per metro quadrato*)
- **ρ_f** Densità del condensato liquido (*Chilogrammo per metro cubo*)
- **ρ_v** Densità (*Chilogrammo per metro cubo*)



Costanti, Funzioni, Misure utilizzate

- **Misurazione:** Lunghezza in Millimetro (mm)
Lunghezza Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Temperatura in Kelvin (K)
Temperatura Conversione unità ↗
- **Misurazione:** La zona in Metro quadrato (m²)
La zona Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Accelerazione in Metro/ Piazza Seconda (m/s²)
Accelerazione Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Potenza in Watt (W)
Potenza Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Differenza di temperatura in Kelvin (K)
Differenza di temperatura Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Resistenza termica in kelvin/watt (K/W)
Resistenza termica Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Conduttività termica in Watt per metro per K (W/(m*K))
Conduttività termica Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Coefficiente di scambio termico in Watt per metro quadrato per Kelvin (W/m²K)
Coefficiente di scambio termico Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Viscosità dinamica in Newton secondo per metro quadrato (N*s/m²)
Viscosità dinamica Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Densità in Chilogrammo per metro cubo (kg/m³)
Densità Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Calore latente in Kilojoule per chilogrammo (kJ/kg)
Calore latente Conversione unità ↗
- **Misurazione:** Tasso di trasferimento di calore in Joule al minuto (J/min)
Tasso di trasferimento di calore Conversione unità ↗



Controlla altri elenchi di formule

- condotti Formule 

Sentiti libero di CONDIVIDERE questo documento con i tuoi amici!

PDF Disponibile in

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

9/12/2024 | 2:05:34 PM UTC

[Si prega di lasciare il tuo feedback qui...](#)

