

TUTORATO 11

Risoluzione tema d'esame primo appello

(link registrazione)

Corso di Fisica Tecnica 2019-2020

Francesco Lombardi

Dipartimento di Energia, Politecnico di Milano

Esercizio 1

Esercizio 1. (120 punti)

Un'analisi dei fabbisogni energetici di una casa vacanze per il periodo estivo ha stimato che è necessario garantire a ciascuno dei 12 ospiti previsti una portata di 5 l/min di acqua calda per mezz'ora al giorno.

L'acqua viene prelevata dall'acquedotto ad una temperatura di 10 °C e deve essere riscaldata fino a 28 °C. Fra i vari progetti presentati è stato scelto quello che prevede l'installazione di pannelli solari per motivi economici, ecologici e di immagine.

Per il dimensionamento del sistema è stato ipotizzato un periodo di <u>irraggiamento solare di 12 ore</u> con una radiazione solare incidente media pari a 450 W/m2. I pannelli scelti sono caratterizzati da un'emissività pari a 0,1 e da un coefficiente di assorbimento pari a 0,95.

L'analisi del sito ha rilevato una velocità del vento normalmente non superiore a 3 m/s, temperatura media del vento durante le ore di esercizio pari a 30 °C e un orientamento costante per cui si stabilisce una dimensione della pannellatura parallela al flusso del vento pari a 3 m.

Ai fini del dimensionamento si suppone una temperatura superficiale del pannello a regime pari a 80 °C. Inoltre, la rugosità della superficie dei pannelli è tale da avere un numero di Reynolds critico pari a 500 000.

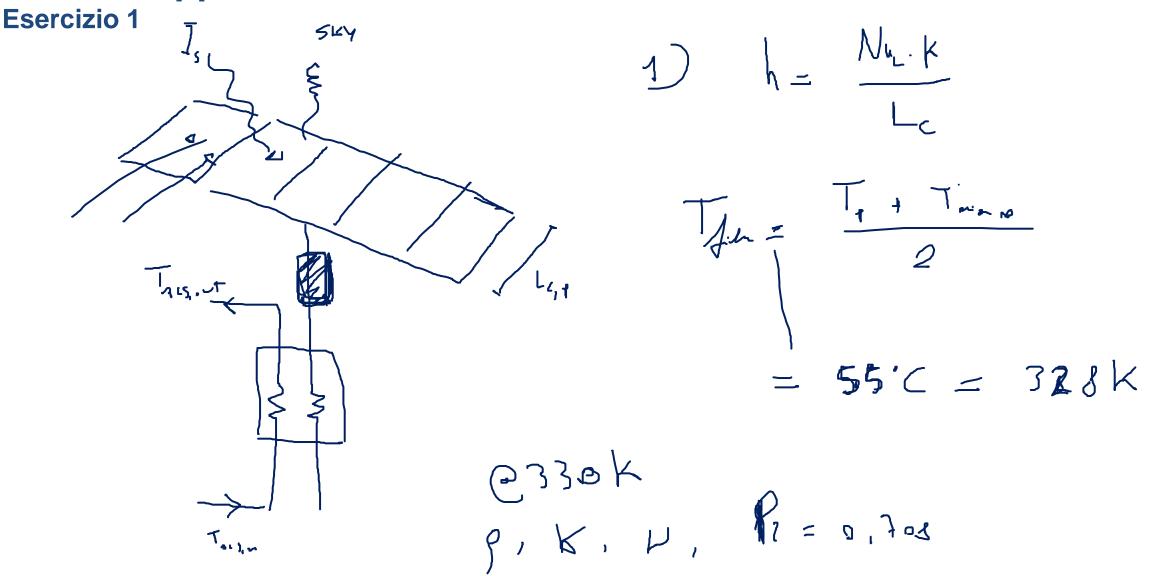
Si richiede:

- · il valore del coefficiente di scambio termico convettivo
- · il valore della potenza termica per unità di superficie dispersa per convezione
- · il valore della potenza termica per unità di superficie dispersa per irraggiamento nei confronti del cielo supponendo una temperatura apparente del cielo pari a -5°C
- · il valore della potenza termica per unità di superficie assorbita
- · la superficie di pannellatura necessaria a soddisfare i bisogni energetici dichiarati e la dimensione della pannellatura ortogonale alla direzione del vento

Esercizio 1

ATI:

$$\begin{bmatrix}
L_{1,p} = 3m & t_{1ex} = 12h/g \\
L_{1,p} = 450 W/m^2 & T_{p} = 80.C
\\
E = 0.1 & x_{s} = 0.95 & T_{sky} = -5.C$$



$$R = \frac{\rho w L_c}{\rho} = \frac{w L_c}{V} = \frac{\lambda 83.871}{1,36.10^{-3}} \times \frac{Re_c}{V} = \frac{\lambda 83.871}{1,36.10^{-3}} \times \frac{Re_c}{V}$$

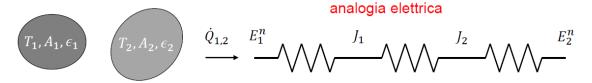
Esercizio 1

$$\frac{R}{A_{p}} = \frac{1-\alpha_{1}}{\frac{1-\alpha_{1}}{\alpha_{1}A_{1}} + \frac{1-\alpha_{1}}{\alpha_{2}A_{3}A_{3}A_{3}A_{4}}}$$

$$= \frac{1-\alpha_{1}}{\alpha_{1}A_{1}} + \frac{1-\alpha_{1}}{\alpha_{2}A_{3}A_{3}A_{3}A_{4}}$$

$$= \frac{1-\alpha_{1}}{\alpha_{2}} + \frac{1}{4\alpha_{2}A_{3}A_{4}} + \frac{1-\alpha_{1}}{\alpha_{2}A_{3}A_{4}A_{4}}$$

0 = E = 011



$$\dot{Q}_{1,2} = \frac{E_1^n - E_2^n}{\frac{1 - \alpha_1}{\alpha_1 A_1} + \frac{1}{A_1 F_{1 \to 2}} + \frac{1 - \alpha_2}{\alpha_2 A_2}}$$

LEGGE DI KIRCHHOFF

Coefficiente di assorbimento ed emissività tendono a uguagliarsi quando la differenza di temperatura fra emettitore e ricevente tende ad annullarsi

$$\alpha = \epsilon$$
 $\alpha_{\lambda} = \epsilon_{\lambda}$

(da ritenersi valida quando la differenza di temperatura non supera i 100 K)

$$\frac{R_{ass,p}}{Ap} = \alpha_s I_s = 427,5 \text{ W// m}^2$$

$$\frac{1}{2^{ASS_1P_1}MH^2} = \frac{2^{AN_1P}}{A_P} - \frac{2^{AN_1P}}{A_P} = \frac{171,5 \text{ Key}}{A_P}$$

$$m_{Ais} = m_{Ais} \cdot t_{ais} \cdot pp = 5 l/min.pp \cdot 30 min/g \cdot 12 pp \cdot falo$$

$$= 1890 kg/g$$

$$Q_{AG}/g = M_{AG} = (T_{AG}, M) = 135.626, h K)$$

$$286$$

$$286$$

$$R_{ALS}/g = M_{ALS} \left(\begin{array}{c} T_{ALS_{1}, M} \\ 28 \left(\begin{array}{c} 16 \right) \end{array} \right) = 135.(26, h \text{ M})$$

$$R_{ALS}/g = A_{P} \left(\begin{array}{c} R_{ASS_{1}, P, M} \\ A_{P} \end{array} \right) \cdot t_{ipr} \longrightarrow A_{P} \cong 18 \text{ M}^{2}$$

$$12h = 12.3600 \text{ A} \quad L_{2N^{2}} = L_{2}$$

$$POLITECNICO MILANO 1863$$

Tema 1° appello 2020 Esercizio 2

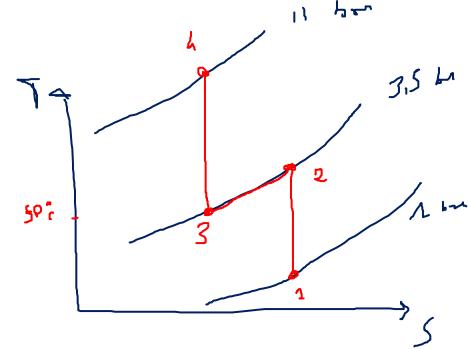
Esercizio 2. (100 punti)

Un compressore aspira in regime permanente una portata di aria pari a 850 m3/h in condizioni di pressione 1 bar e temperatura 27 °C. La compressione avviene in due stadi successivi, il primo fino a 3,5 bar e il secondo da 3,5 bar fino a 11 bar. Tra i due stadi di compressione viene interposto uno scambiatore di calore che raffredda l'aria a pressione costante fino a T=50 °C (ingresso secondo stadio). Si considerino le compressioni reversibili e adiabatiche; inoltre si trascurino le variazioni di energia potenziale e cinetica e si calcolino:

- · temperatura dell'aria alla fine della prima compressione
- · potenza dello scambiatore
- potenza meccanica totale del compressore

G.P. h. ~t.

$$cr = \frac{7}{2}R^{x}$$



$$T_2 = T_1 \cdot (r_2 r_1)^{\frac{p'}{4}} = 429 k = 156' C_1$$

$$\dot{Q}_{1X} = \dot{W} \left(h_2 - h_3 \right) = \dot{W}_4 \left(T_2 - T_3 \right)$$

Esercizio 2

$$\dot{V} = 850 \, \text{n}^3 / \text{h}$$

$$\dot{n} = \dot{V} \cdot \rho = \dot{V}$$

$$= \dot{V}$$

$$\frac{1}{360} \, \frac{1}{4} = \dot{N} \, \frac{1}{4} = 0,81$$

$$\frac{1}{360} \, \frac{1}{4} = 0,81$$

$$\frac{1}{360} \, \frac{1}{4} = 0,21 \, \text{kg}$$

$$L_{Tor} = L_{42} + L_{42} = m_{4}(T_{2} - T_{1}) + m_{4}(T_{4} - T_{3})$$

$$= m_{4}[(T_{2} - T_{1}) + (T_{4} - T_{3})]$$

$$\frac{T_4}{T_3} = \left(\frac{P_4}{P_3}\right)^{\frac{2}{4}} \rightarrow T_4 - T_3 \cdot \left(\frac{P_4}{P_3}\right)^{\frac{2}{4}} \stackrel{\triangle}{=} hABK$$