

Cognome .....	Nome .....	Matricola .....
---------------	------------	-----------------

**Ing. Navale, Ing. Civile e Ambientale**  
 Prova scritta di Fisica Tecnica – Trasmissione del calore – 13.11.2025

**Esercizio**

Un cavo metallico cilindrico di diametro  $D = 10 \text{ mm}$  è percorso da una corrente elettrica che determina per effetto Joule una generazione interna lineare, ossia potenza generata per metro di lunghezza del cavo,  $q'_g$ . Il cavo è lambito esternamente da aria in quiete (convezione naturale) alla temperatura  $T_\infty = 20^\circ\text{C}$  (conduttività termica  $\lambda = 0.025 \text{ W}/(\text{m} \cdot \text{K})$ , viscosità cinematica  $\nu = 1.5 \cdot 10^{-5} \text{ m}^2/\text{s}$ , numero di Prandtl  $\text{Pr} = 0.7$ , coefficiente volumetrico di dilatazione  $\beta = 3.4 \cdot 10^{-3} \text{ K}^{-1}$ ). L'accelerazione di gravità vale  $g = 9.81 \text{ m}/\text{s}^2$ .

Tema	$q'_g [\text{W}/\text{m}]$
A	5
B	10

Calcolare la temperatura  $T_s$  della superficie del cavo metallico nelle seguenti configurazioni:

1. Cavo scoperto, ossia quando la superficie esterna del cavo metallico è a diretto contatto con l'aria (suggerimento: lasciare simbolica la dipendenza dal salto di temperatura  $\Delta T = T_s - T_\infty$  e risolvere rispetto ad esso).
2. Cavo ricoperto da una guaina di plastica ( $\lambda_{pl} = 0.05 \text{ W}/(\text{m} \cdot \text{K})$ ) di spessore  $s = 1 \text{ mm}$ . In tal caso trascurare l'incremento di diametro (ai fini del calcolo di  $\text{Ra}_D$  e  $\overline{\text{Nu}}_D$ ) e di superficie esterna (ai fini della valutazione del flusso termico superficiale).

Si utilizzi la seguente correlazione (Morgan) per la valutazione del numero di Nusselt medio:

$$\overline{\text{Nu}}_D = 0.85 \cdot \text{Ra}_D^{0.2}$$

**Teoria**

Nel caso di conduzione in regime stazionario, conduttività termica costante e assenza di generazione interna, parete cilindrica con distribuzione monodimensionale (radiale) della temperatura, ricavare la resistenza termica della parete cilindrica.

### Soluzione

Il flusso termico superficiale (identico nei due casi, avendo trascurato l'incremento di superficie esterna dovuta alla guaina) sarà:

$$q'' = \frac{\dot{Q}}{A} = \frac{q'_g L}{\pi D L} = \frac{q'_g}{\pi D} = 159 \frac{W}{m^2} (\mathbf{A}), \quad 318 \frac{W}{m^2} (\mathbf{B})$$

Dalla legge di Newton  $q'' = h \cdot \Delta T$  e dalla definizione del numero di Nusselt  $\overline{Nu}_D = \frac{hD}{\lambda}$  otteniamo:

$$q'' = \frac{\lambda \overline{Nu}_D}{D} \Delta T = \frac{0.85 \lambda Ra_D^{0.2}}{D} \Delta T$$

ed esplicitando il numero di Rayleigh  $Ra_D = Pr \cdot Gr_D = Pr \frac{g \beta D^3 \Delta T}{v^2}$  si ottiene:

$$q'' = \frac{0.85 \lambda}{D} \left( Pr \frac{g \beta D^3}{v^2} \right)^{0.2} \Delta T^{1.2} = c \cdot \Delta T^{1.2}$$

dove  $c = 5.38 \frac{W}{m^2 K^{1.2}}$  è calcolabile direttamente. Risolviamo quindi per il salto  $\Delta T$ :

$$\Delta T = \left( \frac{q''}{c} \right)^{1/1.2} = 16.8 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{A}), \quad 30.0 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{B})$$

e quindi la temperatura superficiale sarà:

$$T_{s,1} = T_\infty + \Delta T = 36.8 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{A}), \quad 50.0 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{B})$$

Nel caso di cavo ricoperto, il salto di temperatura  $\Delta T_g$  attraverso la guaina si ottiene considerando la resistenza termica di parete cilindrica:

$$\Delta T_g = \dot{Q} \cdot R = q'_g \cdot R' = q'_g \frac{\ln \left( 1 + \frac{2S}{D} \right)}{2\pi \lambda_{pl}} = 2.9 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{A}), \quad 5.8 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{B})$$

e quindi la temperatura superficiale del cavo metallico sarà:

$$T_{s,2} = T_{s,1} + \Delta T_g = 39.7 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{A}), \quad 55.8 \text{ } ^\circ\text{C} (\mathbf{B})$$