

POLITECNICO DI MILANO DIPARTIMENTO DI ENERGIA

I PROVA IN ITINERE DI SISTEMI ENERGETICI PER INGEGNERIA FISICA 25/11/2016

Allievi fisici

	Allegare alle soluzioni il presente testo indicando (in STAMPATELLO):
NOME E CO	GNOME

Tempo a disposizione: 2 ore 30 minuti

Leggere attentamente le avvertenze: Indicare chiaramente nome e cognome su <u>tutti</u> i fogli da consegnare. Rispondere <u>brevemente</u> ma <u>con chiarezza solamente ai quesiti posti, evidenziando le necessarie unità di misura</u>. Calcoli e spiegazioni - pur corretti in sé - che non rispondono ai quesiti posti <u>non</u> saranno considerati ai fini della valutazione del compito. Nel caso sia richiesta una <u>soluzione grafica</u> indicare con chiarezza sui grafici allegati la soluzione proposta.

Tenere spenti i telefoni cellulari, non usare appunti, dispense, etc. Riportare i risultati richiesti su questo foglio e procedimento/calcoli intermedi sul foglio a quadretti (intestato con nome e matricola).

Punteggio: Punteggio totale pari a 35. Il docente si riserva di normalizzare i risultati in trentesimi con coefficienti correttivi in base all'esito medio delle risposte date.

Dati per la risoluzione dei quesiti

Costante universale dei gas R = 8314 J/(kmol·K) MMaria = 28.9 kg/kmol

□ ESERCIZIO 1 (punti 4)

Una macchina idraulica elabora un fluido incomprimibile (densità ρ =800 kg/m3). La pressione in ingresso è pari a 15 bar mentre allo scarico la pressione è di 2 bar. La velocità di ingresso V₁ è pari a 3 m/s mentre il rapporto tra le sezioni di ingresso e uscita (S₁/S₂) è pari a 3. Sapendo che l'incremento di temperatura del fluido attraverso la macchina è pari a 0.2K, che il calore specifico del fluido è 2000 J/kg/K e supponendo che la differenza di quota tra ingresso e uscita è trascurabile, si determini:

- la velocità allo scarico della macchina:
- il lavoro ideale in caso di assenza di irreversibilità della macchina;
- il lavoro scambiato con l'esterno e se la macchina è operatrice o motrice;
- il rendimento idraulico della macchina;

□ ESERCIZIO 2 (punti 5)

Ad una portata di 2 kg/s di vapore surriscaldato a 2 bar e 440 K (P1, T1) viene fornita una potenza termica di 1100 kW lungo una trasformazione isobara raggiungendo lo stato 2. Successivamente il vapore viene espanso in una turbina, caratterizzata da un rendimento isoentropico η is=0.8, fino ad una pressione di 0.1 bar (stato 3). Si chiede:

- La rappresentazione sul diagramma di Mollier allegato delle trasformazioni 1→2→3;
- La temperatura alla fine della trasformazione isobara 1→2 (indicativa);
- La potenza prodotta dalla turbina;

□ ESERCIZIO 3 (punti 6)

In un impianto di sollevamento acqua il condotto di aspirazione è costituito da un tubo di diametro pari a 200mm e lunghezza 30 m, mentre il circuito di mandata è costituito da 2 condotti in serie. Il primo tratto del condotto di mandata ha diametro 200 mm e lunghezza pari a 30 m mentre il secondo tratto ha diametro di 300 mm e lunghezza 100 m.

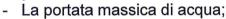
L'impianto collega due bacini la cui differenza di quota tra le superfici libere è 100 m.

La portata elaborata d'acqua è 40 kg/s e il fattore di attrito "f" è pari a 0.02 per entrambi i circuiti di aspirazione e mandata. Le perdite concentrate per ciascuno condotto sono pari a 5 altezze cinetiche. Sapendo che il rendimento idraulico η idr della pompa è 0.8 e il rendimento organico-elettrico è pari a 0.92, viene richiesto:

- lo schema di impianto con evidenziate le portate e velocità
- il lavoro ideale necessario per spostare l'acqua tra idue bacini in assenza di perdite
- le perdite dell'impianto in [J/kg]
- la potenza elettrica richiesta dalla pompa

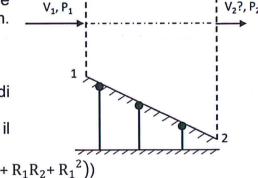
□ ESERCIZIO 4 (punti 5)

Una portata di acqua entra in un divergente troncoconico, appogiato su un piano orizzontale, alla velocità V_1 =10 m/s e con pressione P_1 =1 bar. La sezione di ingresso del divergente ha un diametro D_1 =2 cm mentre la sezione di uscita ha un diametro di D_2 =4.5 cm. Sapendo che h= 2.5 cm, si chiede di determinare:



- La velocità all'uscita del divergente;
- La pressione all'uscita del divergente (nell'ipotesi di perdite di carico nulle);
- La spinta del fluido sulla parete (S) riportando il modulo delle 3 componenti S_x , S_y , S_z .

(II volume del tronco di cono è pari a Volume= $\frac{1}{3}\pi h(R_2^2 + R_1R_2 + R_1^2)$)



□ QUESITO 5 (Rispondere ad una sola delle due domande) (punteggio 7.5)

- 1- Spiegare che cosa si intende per punto critico di un fluido ed evidenziarlo disegnando qualitativamente il diagramma di temperatura—entropia (T-s) ed entalpia-entropia (h-s) per una sostanza generica. Per T-s discutere gli andamenti delle isobare.
- 2- Ricavare l'espressione del profilo di velocità per flusso laminare evidenziando le ipotesi utilizzate. (E' sufficiente ricavare l'equazione differenziale caratteristica evidenziando le condizioni al contorno necessarie alla chiusura del problema anche senza integrarla).

□ QUESITO 6 (DOMANDE A RISPOSTA GUIDATA) (punteggio 7.5)

Rispondere alle seguenti 15 domande a risposta guidata. Segnare la casella relativa alla sola risposta corretta (0.5 punto per risposta corretta, -0.125 punti se sbagliata).

La relazione Tds=dh-vdp è valida:	□ Solo per gas perfetti
	□ Non per i liquidi
-	⋊ Sempre
	□ Solo per i sistemi aperti
In un espansore d'aria isotermo	□ II lavoro specifico è pari a circa 13 kJ/kg
ideale il rapporto tra le pressioni è	□ II lavoro specifico è pari a 258 kJ/kg
pari a 10 e la temperatura di	🦮 II lavoro specifico è pari a 194 kJ/kg
aspirazione è pari a 20°C:	□ II lavoro specifico è pari a circa 26 kJ/kg
In un condotto convergente, per un	□ Il regime di moto è sempre turbolento
fluido incomprimibile in regime	□ La portata volumetrica tra ingresso e uscita è diversa
stazionario	□ La densità del fluido varia
	📜 La velocità aumenta

In regime pienamente turbolento,	□ Il coefficiente di attrito "f" dipende dal numero Re
per un condotto a sezione costante	Perdite di carico dipendono dal quadrato della velocit
dalle caratteristiche fisiche	□ Il numero di Reynolds è minore di 4000
assegnate:	□ Il numero di Reynolds non dipende dal fluido
Il coefficiente di Joule Thomson è:	□ indipendente dal fluido
	□ positivo lungo la curva di inversione
	negativo per fluidi che si raffreddano lungo un
	isoentropica
	espresso in [K/Pa]
Le isocore per un gas perfetto,	☐ Una pendenza inferiore a quella delle isobare
rappresentate in un piano T-s	□ La pendenza pari a T/c _p
hanno:	un andamento esponenziale
Tialine.	☐ Un andamento indipendente dal fluido
Il calore specifico a pressione	□ È pari a 3/2R
costante c _p [J/kgK] per un gas	ĭ Non dipende dalla T
perfetto monoatomico:	
portotto monoatornico.	□ E'uguale per tutti i gas perfetti monoatomici
Secondo il Dr. dogli Stati	□ E' direttamente proporzionale all massa molecolare
Secondo il Pr.degli Stati	□ Temperatura ridotta è pari a 6
Corrispondenti, un fluido con T _{cr} =- 150°C e P _{cr} =34 bar alle condizioni	□ Comportamento come assimilabile a incomprimibile
T=900°C e P=3.4 bar ha:	Comportamento assimilabile a quello ideale
	□ Il fattore di compressibilità pari a 1 m³/kg
Per un sistema chiuso, in una	□ La variazione di energia interna ∆U è sempre >0
compressione isoterma ideale:	□ La trasformazione è adiabatica
	□ Il volume finale si può calcolare solo per gas ideali
In un condotto divergente (regime	Aumenta
stazionario e fluido incomprimibile)	□ Diminuisce
in assenza di perdite di carico, la	□ Rimane uguale
pressione:	□ Indeterminato (non è noto il Re)
Per una macchina operatrice	□ Pot. all'albero>Pot. ideale> Pot. Elettrica
indicare l'affermazione vera:	□ Pot. ideale>Pot. all'abero> Pot. Elettrica
	□ Pot. Elettrica>Pot ideale> Pot. all'albero
	🌠 Pot.Elettrica>Pot all'albero>Pot. ideale
Il lavoro di pulsione è:	□ Espresso in J/kg/K
	Il lavoro per muovere il fluido attraverso il sistema
	□ Significativo solo per fluidi incomprimibili
	□ Nullo per fluido incomprimibile
Il profilo di velocità in regime	□ E' parabolico anche nella regione di ingresso
laminare:	□ Presenta un massimo pari a 4 volte la velocità media
	E' parabolico per flusso completamente sviluppato
	Presenta velocità nulla nel centro del condotto
In un mixer adiabiatico, una portata	□ Temperatura pari a 30°C
	· · · · · · · · · · · · · · · · · · ·
ui i ku/s di acdua a Ti=20°C viene	□ Temperatura inferiore a 20°C
di 1 kg/s di acqua a T₁=20°C viene miscelata con una portata di acqua	□ Temperatura inferiore a 20°C □ Portata pari a m1-m2
miscelata con una portata di acqua	□ Portata pari a m1-m2
miscelata con una portata di acqua di 2 kg/s a T_2 =40°C. Per il flusso di	
miscelata con una portata di acqua di 2 kg/s a T ₂ =40°C. Per il flusso di uscita si ha:	□ Portata pari a m1-m2 Nessuna delle precedenti
miscelata con una portata di acqua di 2 kg/s a T ₂ =40°C. Per il flusso di uscita si ha: In una compressione, il rendimento	□ Portata pari a m1-m2 Nessuna delle precedenti ΔT _{isoentropico} /ΔT _{reale} per gas ideale
_	□ Portata pari a m1-m2 Nessuna delle precedenti \(\Delta \T_{isoentropico} / \Delta \T_{reale} \text{ per gas ideale} \) □ Ha la stessa definizione per una espansione
miscelata con una portata di acqua di 2 kg/s a T ₂ =40°C. Per il flusso di uscita si ha: In una compressione, il rendimento	□ Portata pari a m1-m2 Nessuna delle precedenti ΔT _{isoentropico} /ΔT _{reale} per gas ideale

