

UNIVERSITI SAINS MALAYSIA

Peperiksaan Semester Kedua
Sidang Akademik 1991/92

Mac/April 1992

IKK 203/4 - OPERASI UNIT I

Masa : [3 jam]

Sila pastikan bahawa kertas peperiksaan ini mengandungi **SEPULUH (10)** (termasuk Lampiran) muka surat yang bercetak sebelum anda memulakan peperiksaan ini.

Jawab **LIMA (5)** soalan. Semua soalan mesti dijawab di dalam Bahasa Malaysia.

1. (a) Apakah tujuan-tujuan dan faktor-faktor yang mempengaruhi pengampaian zarah pepejal?

(15/100)

- (b) Bincangkan tentang analisis ayak.

(15/100)

- (c) Suatu pecahan petroleum dipamaskan sejauh 2 km dari suatu kilang penyulingan ke tangki simpanan menerusi paip keluli yang bergarispusat 150 mm. Kadar aliran volumetrik ialah $0.04 \text{ m}^3/\text{s}$. Jika keefisienan pam itu ialah 60%, apakah kejatuhan tekanan sepanjang paip itu? Apakah kuasa yang dibekalkan kepada unit pam itu, dalam kW? Kekasaran paip $k = 0.004 \text{ mm}$.

Diberi:

$$\text{graviti spesifik cecair} = 0.705$$

$$\text{kelikatan cecair} = 0.5 \times 10^{-3} \text{ Ns/m}^2$$

$$\text{ketumpatan air} = 1 \text{ g/cm}^3$$

(70/100)

2. (a) Bincangkan tentang meter Venturi.

(15/100)

- (b) Senaraikan jenis utama mesin-mesin penurunan-saiz bagi pepejal.

(20/100)

- (c) Air yang mengalir pada $800 \text{ cm}^3/\text{s}$ di dalam suatu paip yang bergarispusat 50 mm dimeterkan melalui satu meter orifis yang bergarispusat 25 mm. Jika ketumpatan dan kelikatan air masing-masing ialah 1000 kg/m^3 dan $1 \times 10^{-3} \text{ Ns/m}^2$, (a) apakah bacaan suatu manometer merkuri-di-bawah-air yang dipasangkan kepada meter itu? (b) apakah nombor Reynolds bagi aliran di dalam paip? Koefisien meter orifis boleh diambil sebagai 0.62.

Spesifik graviti untuk merkuri = 13.6

(65/100)

3. (a) Bagi suatu proses pemampatan politropik di mana

$$P_0^{-n} = \text{malar}$$

Apakah nilai n dan bagaimana ianya didapati?

(15/100)

(b) Suatu pam pengempar menghantarkan air garam dari dasar suatu tangki pembekal ke dasar suatu tangki penerima. Paras air garam di dalam tangki penerima ialah 200 ft ke atas paras yang di dalam tangki pembekal. Garispaip di antara kedua-dua tangki panjangnya 700 ft dan garispusatnya 6.065 in. Kadar aliran volumetrik menerusi paip keluli ini ialah 810 gal/min. Di sepanjang garispaip terdapat 2 injap get, 4T, dan 4L. Apakah kos tenaga untuk mengoperasikan pam itu bagi satu 24-jam hari? Graviti spesifik bagi air garam ialah 1.18, kelikatan air garam ialah 1.2 CP. Kos tenaga ialah \$300 per kuasa-kuda-tahun atas dasar 300 hari/tahun. Keefisienan pam ialah 60%. Ketumpatan air ialah 62.37 lb/ft^3 .

	K_f
Injap get	0.2
T	1.8
L	0.9

(85/100)

4. (a) Dari persamaan $(N_{Ma}^2 - 1) \frac{du}{u} = ds/s$, bincangkan pengaruhan luas keratan rentas suatu muncung tertumpukan ke atas halaju gas dalam aliran subsonik dan juga supersonik.

(15/100)

- (b) Suatu tindakbalas kimia dijalankan dengan mengalirkan udara dengan 1% mol hidrokarbon menerusi tiub 1 1/2 in yang diisikan dengan 8 ft pelet mangkin berbentuk silinder 1/8 x 1/8 in. Udara memasuki pada 350°C dan 2.0 atm dengan halaju cetek 3.0 ft/s. Jika keliangan alas pepejal itu ialah 0.40, apakah kejatuhan tekanan menyeberangi alas pepejal itu? Berat molekul udara = 29. $R = 1545 \text{ ft-lbf/lb mol } ^{\circ}\text{R}$.

Diberi:

$$\text{Persamaan Kozeny Carman : } \frac{(\Delta P) g_c D_p^2 \epsilon^3}{L \bar{V}_o \mu (1-\epsilon)^2} = 150$$

$$\text{Persamaan Blake-Plummer : } \frac{\Delta P}{\rho L} \frac{g_c}{\bar{V}_o^2} \frac{D_p \epsilon^3}{(1-\epsilon)} = 1.75$$

(85/100)

5. (a) Bincangkan tentang keertian nombor Reynolds $N_{Re} = n D_a^2 \rho / \mu$ dalam proses pencampuran.

(10/100)

(b) Suatu tangki garispusatnya 4 ft dan tingginya 6 ft adalah diisikan sedalam 4 ft dengan lateks yang mempunyai kelikatan 1000 CP dan ketumpatan 47 lb/ft^3 . Tangki itu tanpa sesekat. Satu propeler tiga-bilah garispusatnya 12 in. dipasangkan di dalam tangki itu 1 ft dari dasarnya. Jarakbenang ialah 2. Motor yang digunakan boleh membekal 10 hp. Adakah motor itu mencukupi untuk menggerak pengaduk itu pada laju 1000 rpm?

(90/100)

6. (a) Apakah proses peronggaan dan bagaimana ianya dapat dielakkan?

(10/100)

(b) Bincangkan tentang tujuannya pencampuran.

(15/100)

- (c) Gas kering yang mengandungi 85 peratus udara dan 15 peratus wap ammonia memasuki bahagian bawah suatu kolumn penyerapan yang dibina seperti berikut. Satu silinder keluli tingginya 20 ft dengan garispusatnya 2.5 ft, adalah diisikan dengan kok arang garispusatnya di antara $1\frac{1}{2}$ hingga 2 in. Menara kok arang ini adalah disokong dengan satu grid yang diletak 2 ft dari bahagian bawah kolumn itu, dan gas suap itu memasuki dari bawah grid itu. Dalamnya pengisian itu 16 ft. Di bahagian atas kolumn itu, air disembur ke atas kok arang itu. Larutan ammonia dengan air adalah dikeluarkan dari bahagian bawah kolumn itu, dan gas ketinggalan itu keluar dari bahagian atas. Gas suap itu memasuki pada 90°F dan 760 mmHg. Ia keluar pada 60°F dan 730 mmHg. Gas keluar itu mengandungi 1 peratus ammonia atas dasar kering. (a) Jika gas suap itu mengalir menerusi bahagian bawah kolumn yang kosong itu pada satu halaju purata (ke arah atas) 1.0 ft/s, berapa ft^3 gas masuk adalah diperolahkan sejam? (b) Berapa paun ammonia diserap sejam?

Berat molekul bagi ammonia ialah 17.

$$R = 1545 \text{ ft-lbf/lb-mol}^{\circ}\text{R}.$$

(75/100)

oooooooooooo000000oooooooooooo

**CONVERSION FACTORS AND
CONSTANTS OF NATURE**

IKK 203/4

LAMPIRAN

To convert from	To	Multiply by†
acre	ft ²	43,560*
	m ²	4,046.85
atm	N/m ²	1.01325 × 10 ⁵
	lb _f /in. ²	14.696
Avogadro number	particles/g mol	6.022169 × 10 ²³
barrel (petroleum)	ft ³	5.6146
	gal (U.S.)	42*
	m ³	0.15899
bar	N/m ²	1 × 10 ⁵
	lb _f /in. ²	14.504
Boltzmann constant	J/K	1.380622 × 10 ⁻²³
Btu	cal _{IT}	251.996
	ft-lb _f	778.17
	J	1,055.06
	kWh	2.9307 × 10 ⁻⁴
Btu/lb	cal _{IT} /g	0.55556
Btu/lb-°F	cal _{IT} /g-°C	1*
Btu/ft ² -h	W/m ²	3.1546
Btu/ft ² -h-°F	W/m ² -°C	5.6783
Btu-ft/ft ² -h-°F	W-m/m ² -°C	1.73073
cal _{IT}	Btu	3.9683 × 10 ⁻³
	ft-lb _f	3.0873
	J	4.1868*
cal	J	4.184*
cm	in.	0.39370
	ft	0.0328084
cm ³	ft ³	3.531467 × 10 ⁻³
cP (centipoise)	gal (U.S.)	2.64172 × 10 ⁻⁴
	kg/m-s	1 × 10 ⁻³
	lb/ft-h	2.4191
	lb/ft-s	6.7197 × 10 ⁻⁴
cSt (centistoke)	m ² /s	1 × 10 ⁻⁶
faraday	C/g mol	9.648670 × 10 ⁴
ft	m	0.3048*
ft-lb _f	Btu	1.2851 × 10 ⁻³
	cal _{IT}	0.32383
	J	1.35582
ft-lb _f /s	Btu/h	4.6262
	hp	1.81818 × 10 ⁻³
ft ² /h	m ² /s	2.581 × 10 ⁻⁵
	cm ³ /s	0.2581
ft ³	cm ³	2.8316839 × 10 ⁴
	gal (U.S.)	7.48052
	l	28.31684
ft ³ -atm	Btu	2.71948
	cal _{IT}	685.29
	J	2.8692 × 10 ³
ft ³ /s	gal (U.S.)/min	448.83
gal (U.S.)	ft ³	0.13368
	in. ³	231*
gravitational constant	N-m ² /kg ²	6.673 × 10 ⁻¹¹
gravity acceleration, standard	m/s ²	9.80665*
h	min	60*
	s	3,600*
hp	Btu/h	2,544.43
	kW	0.74570
in.	cm	2.54*
in. ³	cm ³	16.3871
J	erg	1 × 10 ⁷
	ft-lb _f	0.73756
kg	lb	2.20462
kWh	Btu	3,412.1
l	m ³	1 × 10 ⁻³
lb	kg	0.45359237*
lb/ft ³	kg/m ³	16.018
lb _f /in. ²	N/m ²	6.89473 × 10 ³
lb mol/ft ² -h	kg mol/m ² -s	1.3652 × 10 ⁻³
light, speed of	g mol/cm ² -s	1.3652 × 10 ⁻⁴
m	m/s	2.997925 × 10 ⁸
	ft	3.280840
m ³	in.	39.3701
	ft ³	35.3147
N	gal (U.S.)	264.17
	dyn	1 × 10 ⁵
	lb _f	0.22481
N/m ²	lb _f /in. ²	1.4498 × 10 ⁻⁴
Planck constant	J-s	6.626196 × 10 ⁻³⁴
proof (U.S.)	percent alcohol by volume	0.5
ton (long)	kg	1,016
ton (short)	lb	2,240*
ton (metric)	kg	1,000*
yd	lb	2,204.6
	m	3*
		0.9144*

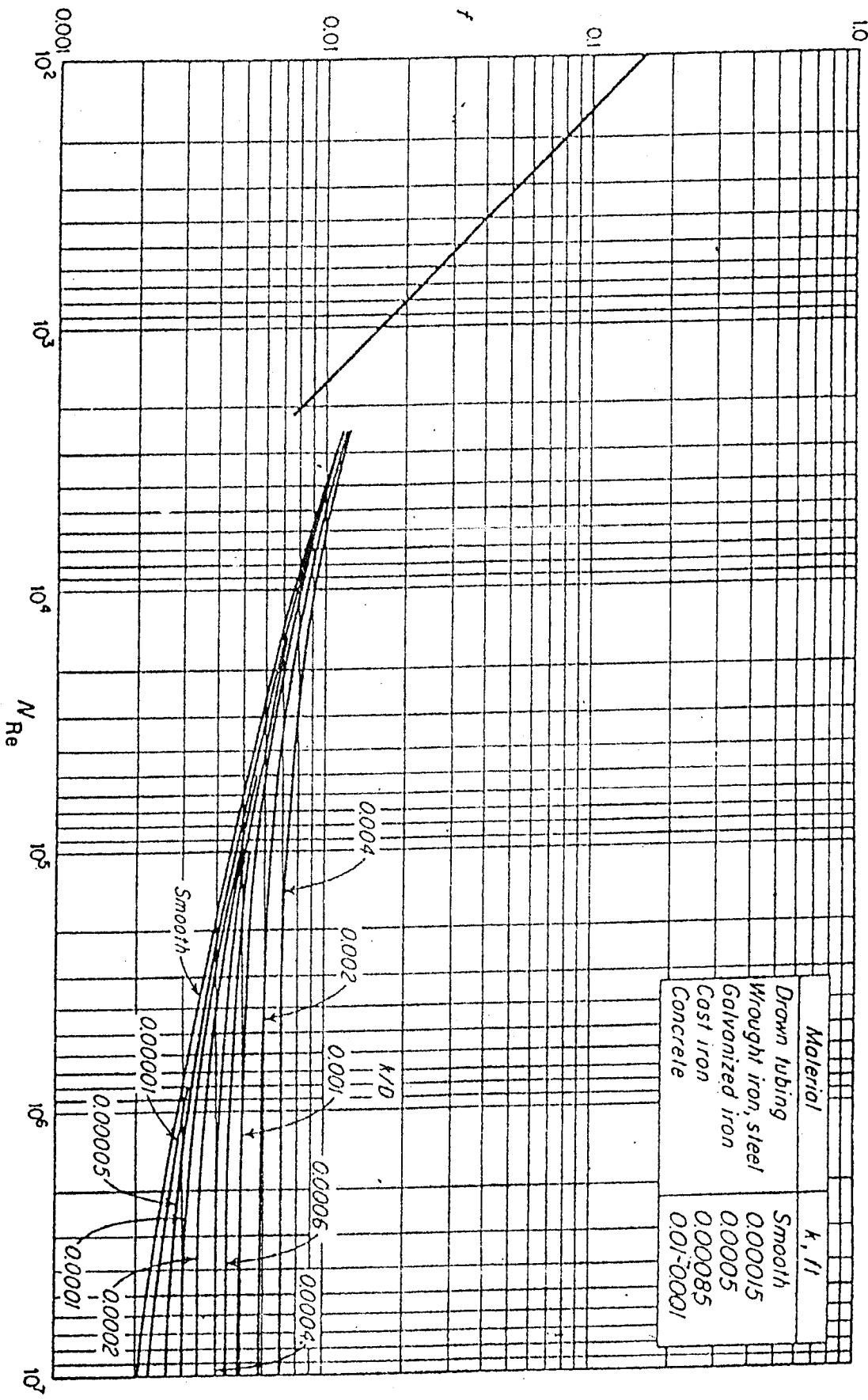
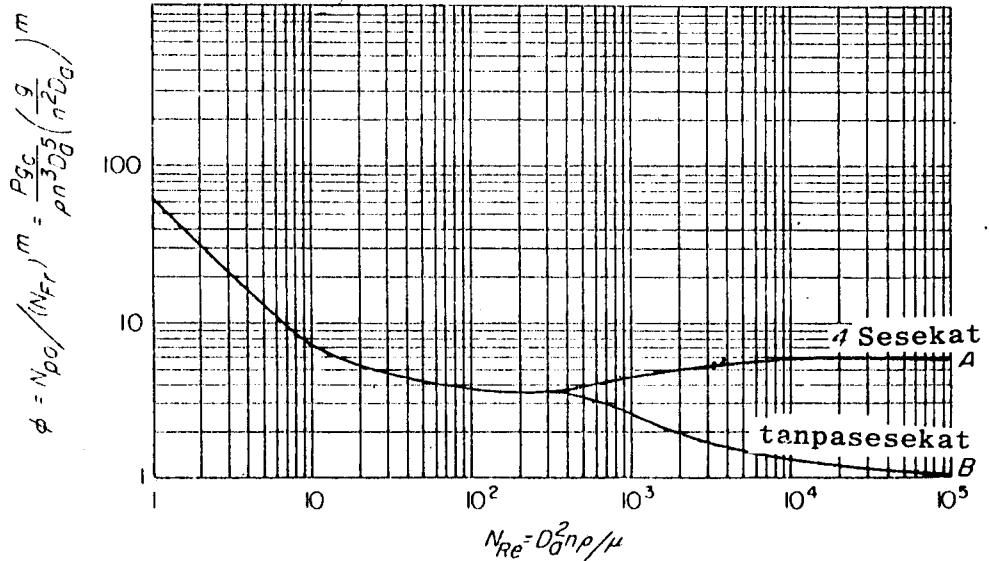


Figure Friction-factor chart.



$$S_1 = D_t / D_a$$

$$S_2 = E / D_a$$

$$S_3 = L / D_a$$

$$S_4 = W / D_a$$

$$S_5 = J / D_t$$

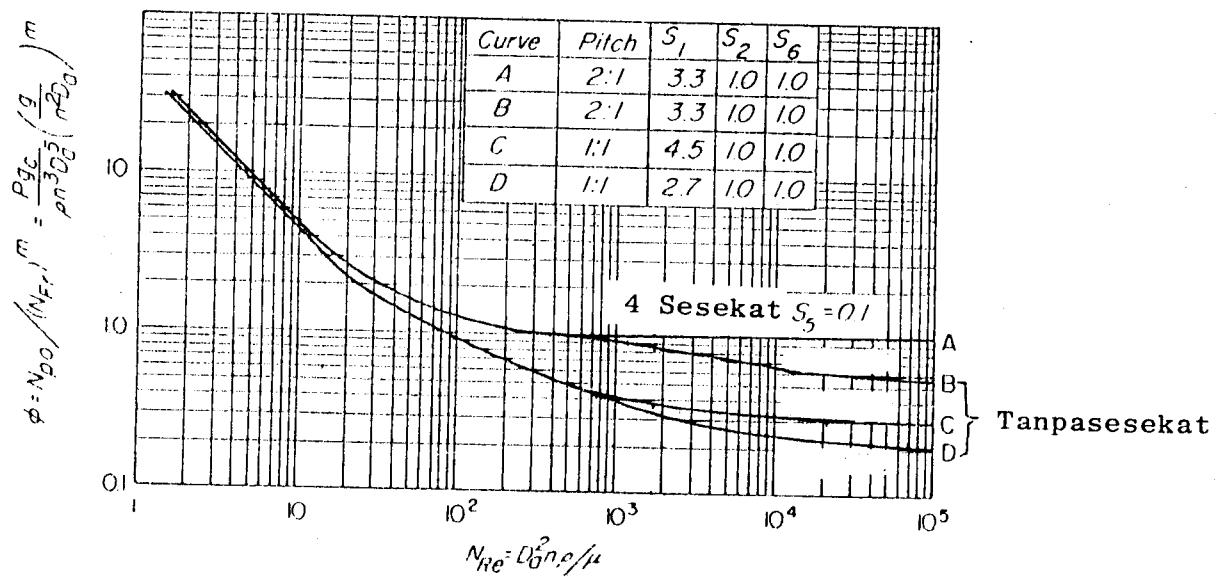
$$S_6 = H / D_t$$

$$m = (a - \log N_{Re}) / b$$

Rajah 9-14 Fungsi kuasa ϕ lwn N_{Re} bagi turbin 6 bilah.

Jadual Pemalar a dan b.

Fig.	Line	a	b
9-14	B	1.0	40.0
9-15	B	1.7	18.0
9-15	C	0	18.0
9-15	D	2.3	18.0



Rajah 9-15 Fungsi kuasa ϕ lwn N_{Re} bagi propeler 3 bilah