能源技術服務業教育訓練班

# 泵浦系統

簡煥然 泵浦媒體圖書館 www.uberty.com.tw Huanjan.chien@gmail.com



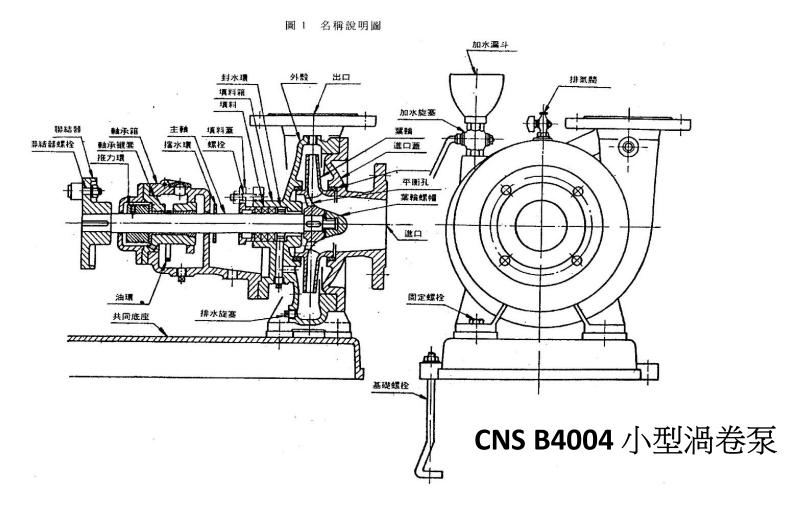
# 教學大綱

- 壹、泵浦原理介紹與分類
- 貳、泵浦揚程介紹與泵浦功率計算
- 參、泵浦系統應用與節能
- 肆、泵浦節能改善案例

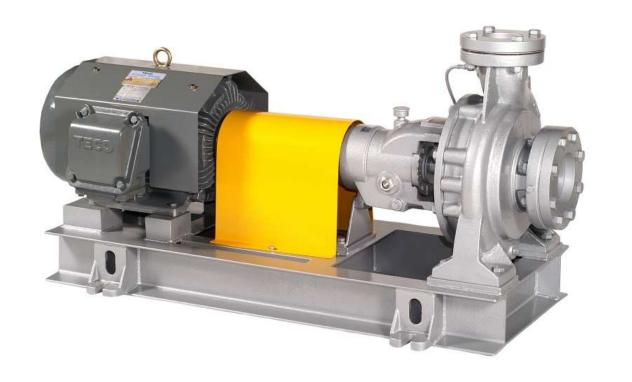


# TESA / 壹、泵浦原理介紹與分類

### 一、離心泵CNS/ISO2858 ESOB







ZZ泵浦 ESOB 標準離心製程泵 SOH/SCH臥式離心泵浦 用途: 製程用泵浦。石化工業、 紡織染整工業、食品工業、化 學工業、一般工廠給水、高樓 給水、冷卻水、循環水、廢污 水處理及強酸鹼腐蝕液、高溫 高壓液體等特殊液體皆可使用。 https://www.sunnyking.com.tw/product.php?i d=37





## ZZ高效率離心式渦卷泵浦 ESCC

https://www.ytpump.com.tw/product
detail tw.php?id=63

- 1.高效率節能
- ·符合歐盟清水泵能效指令,效率指標(MEI)≥0.4
- 2.運轉維修保養簡單
- ·直結式設計,顧客安裝時節省空間且運轉前無須對心
- ·背拉式設計,保養維修檢測時,顧客無須移動入出口銜接管路
- ·軸封採自潤式設計,顧客無須另接外來水潤滑
- ·YTA全系列軸心與軸封規格僅三種,顧客維修備料容易
- 3.泵浦設計規格
- ·符合ISO2858國際標準尺寸
- ·馬達採用IEC國際標準馬達
- ·泵殼耐壓16 bar
- ·法蘭規格JIS 10K、ANSI 150LB、DIN PN16



# 圖紀式同凹的水圖



## ZZ渦流式同軸泵浦 ESCC

運轉特性範圍廣泛,大水水 泵浦與高揚程泵浦都可在空 調與給水使用。

https://kcp.com.tw/%E6 %B3%B5%E6%B5%A6%E 7%94%A2%E5%93%81





# ZZ高效率離心式渦卷泵浦 ESOB

https://www.ytpump.com.tw/productdetail\_tw.
php?id=39

- 1.高效率節能
- ·符合歐盟清水泵能效指令,效率指標(MEI)≥0.4
- 2.運轉維修保養簡單
- ·背拉式設計,保養維修檢測時,顧客無須移動入出口銜接管路
- ·軸封採自潤式設計,顧客無須另接外來水潤滑
- ·YSA全系列軸心與軸封規格僅四種,顧客維修備料容易
- 3.泵浦設計規格
- ·符合ISO2858國際標準尺寸
- ·馬達採用IEC國際標準馬達
- ·泵殼耐壓16 bar
- ·法蘭規格JIS 10K、ANSI 150LB、DIN PN16



#### 二、立式管道離心泵



#### ZZ泵浦

豎軸離心式管線泵浦-ESCCI

https://www.sunny-

king.com.tw/productdetail.php?id=242

用途:造船工業、石化工業、紡織染整工業、食品工業、化學工業、一般工廠給水、高樓給水、冷卻水、循環水、廢污水處理及強酸鹼腐蝕液、高溫高壓液體等特殊液體皆可使用。

可做為長距離輸送管線加壓泵浦





ZZ同軸立式渦卷泵 ESCCI 泵浦材質可選配304不鏽鋼 https://www.tcwpump.com/portf olio/items/fi



#### 三、不鏽鋼直結式離心泵



ZZ電機不銹鋼泵浦 ESCC

http://www.kw-

pump.com.tw/tw/%E7%94%A2%E5%93 %81%E4%BB%8B%E7%B4%B9.html

主要用在水量大及高揚程,可連續24小時

持續運轉使用,適用場所如下:

家用市場:一般住宅、農舍、果園

工業市場: 製程供水、冷卻水塔循環用水、

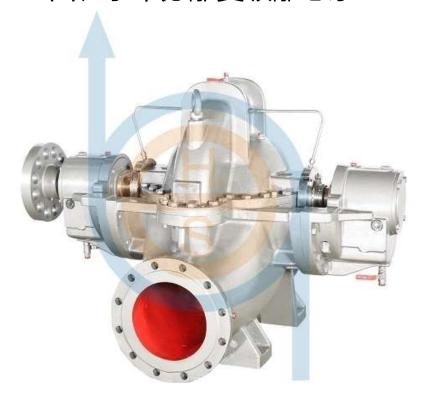
冷熱水使用

商業市場: 旅館、餐廳、辦公大樓、百貨公

司、學校



#### 四、水平分離雙吸離心泵



#### ZZ泵浦 雙吸式泵浦

http://www.hspumptw.com/index.php?r=sit e/product

#### 用途

- 1.農業用
- 2.供水用
- 3.工業循環水用
- 4.工地(緊急)排水
- 5.其他一般用途

#### 特點

- 1.特殊軸封及襯套設計,可保護軸免於磨損。
- 2.背對背雙吸式葉輪設計,使軸向推力完全抵消。
- 3.特殊軸套結構,可依需要在使用現場即可改變泵 浦旋轉方向,不需更替或增減零件。
- 4.吸力特強,可在較低的NPSH操作。
- 5.水量輸送特大,運轉效率高。



#### 五、豎軸式多級離心泵



#### ZZ泵浦 MS-V 豎軸離心透平泵浦

https://www.santaipumps.com.tw/
tw/product/p02.aspx?kind=13

·單或多段、底部吸入、密閉式或開放式

葉輪用途: 深井用、空調水循環用、海

水之抽送

•水量:~15 M³/MIN(60HZ)~12.5

 $M^3/MIN(50HZ)$ 

•揚程:~195M(60HZ)~135M(50HZ)



#### 六、沉水式深井泵



#### ZZ電機 MSS

https://www.cpem.com.tw/tw/product/submersible-pumps.html

本產品是採用的水潤滑設計,無填充任何潤滑油,避免因水泵損壞時造成使用水環境污染,屬環保型產品。定子外管由不銹鋼焊接,內有不銹鋼內襯,由環氧樹脂填灌密封提供良好絕緣效果,耐腐蝕、散熱快,抗深水壓力使用。

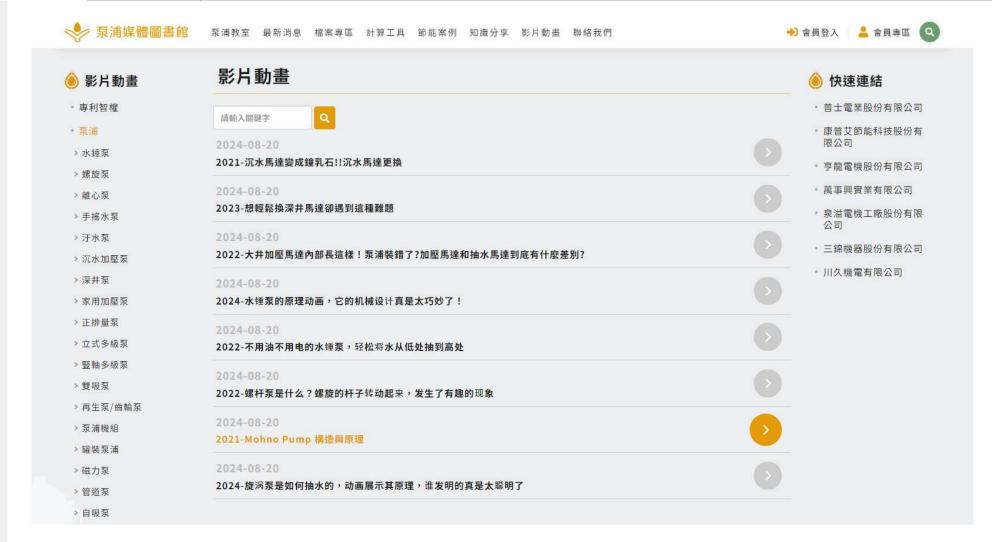
馬力範圍: 5 HP ~ 1000 HP, 1.5 KW ~ 300 KW 揚程範圍: 3M ~ 300 M, 10 呎(ft) ~ 1000 呎(ft)

出水量範圍:

26 GPM ~13200 GPM 0.1 m³/min ~50 m³/min 140 CMD ~ 72000 CMD



#### 泵浦媒體圖書館 www.uberty.com.tw

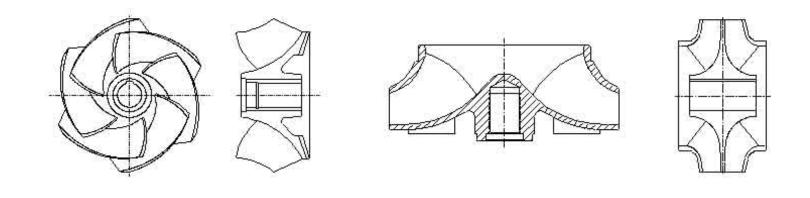


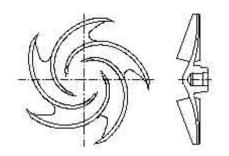


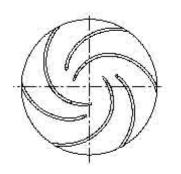
### 七、離心葉輪

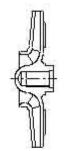
- 它通常由2-6片後彎葉片所組成以被固定在泵軸上旋轉。作用是將馬達的機械能直接傳給液體,以提高液體的靜壓能和動能。根據其結構和用途分為開式、半開式和密封式三種。
- 密封式葉輪:葉片兩側帶有前後兩塊蓋板,液體在兩葉片間通道內流動時無回流現象,適於輸送較清潔的流體,輸送效率高,一般清水輸送用離心泵多採用這種葉輪。
- 半開式葉輪(半閉式葉輪):吸入口一側無前蓋板,適於輸送含小顆粒的溶液, 輸送效率低。
- 開式葉輪:沒有前後蓋板。適於輸送含大顆粒的溶液,效率低。

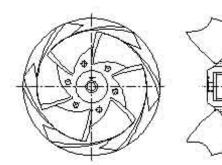












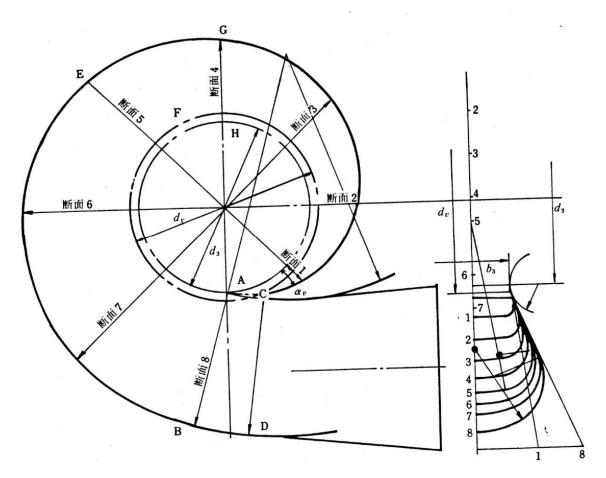
ZZ泵浦 <a href="http://www.aspump.com.tw/">http://www.aspump.com.tw/</a>



#### 八、泵殼

泵殼亦稱為渦卷泵殼其構造為蝸牛殼形,其作用是將葉輪封閉在一定空間內,引導流出葉輪的流體做適當的擴散使流速降低以轉化部份動能為靜壓能。泵殼流道的截面積隨葉輪旋轉方向逐漸擴大至出口,能使流體的流速降低而增加靜壓的提高。為了減少由葉輪外緣噴流出的液體與泵殼的流動干涉而造成額外的能量損失,有時在葉輪與泵殼間還安裝一固定不動而帶有葉片的環型導葉,以引導液體的流動方向,但此種設計僅見於自吸式泵,除多級泵外一般離心泵並不多見(見圖)。

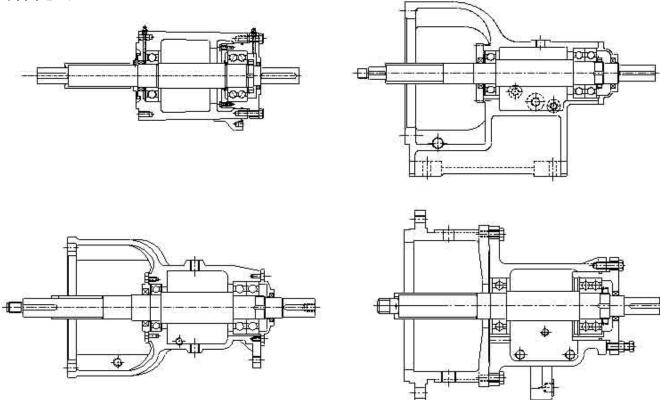




關醒凡 泵浦技術手冊

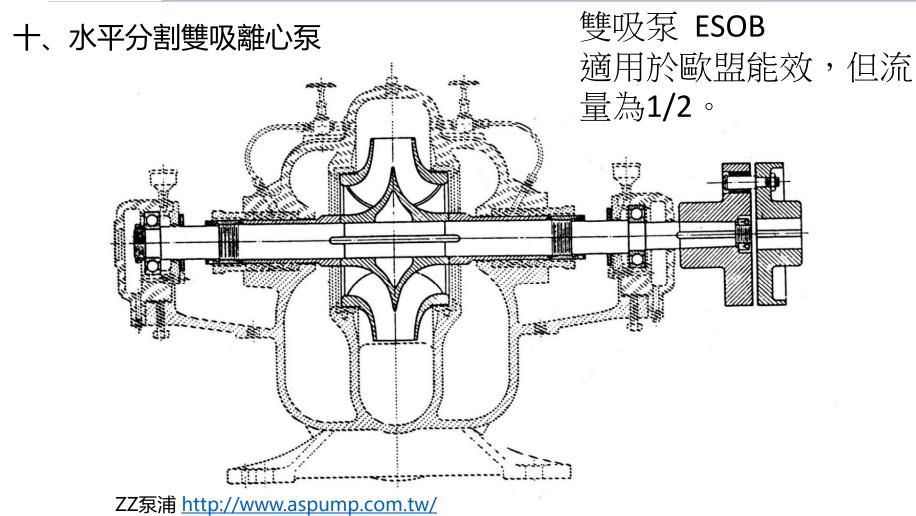


# 九、軸與軸承座



ZZ泵浦 <a href="http://www.aspump.com.tw/">http://www.aspump.com.tw/</a>







## 十一、CNS B4004 小型渦卷泵/ISO 2858

附錄 1 表 1 (續

		標稱口	徑				楊	稱項	目(4)								
迴轉	速度	迴轉	速度	迴轉詞		度度	迴轉速度	F	迴轉速	度	迴轉速	度			泵		
1450 1750	min-1	2900 3500	min-1	葉輪	1450m		2900 min	-1	1750 m	in-1	3500 m	in-1			永		
進水口	出水口		出水口	標稱直徑(4)	出水量 m³/min	揚程	出水量 m³/min	揚程	出水量 m³/min	揚程	出水量 m³/min	揚程	a	f	h <sub>1</sub>	h <sub>2</sub>	ь
mm	mm	. mon	mm		$(m^3/h)$	m	(m <sup>3</sup> /h)	m	(m <sup>3</sup> /h)	m	(m <sup>3</sup> /h)	m					
40	32	50	40	125	0.10	5		20		7		29			112	140	
40	32	50	40	160	(6.3)	8	0.21(12.5)	32	0.12(7.5)	11.5	0.25(15)	46	80	360	132	160	50
40	32	50	40	200	(0.5)	12.5		- 50		18		72			160	180	
50	40	65	50	125		5		20		7		29	80		112	140	
50	40	65	50	160	0.21	8	0.42(25)	32	0.25(15)	11.5	0.50(30)	46		360	132	160	50
50	40	65	50	200	(12.5)	12.5	0(-0)	50		18		72	100		160	180	
50	40	65	50	250/224(6)		20		80		29		80			180	225	65
65	50	80	65	125		5	-	20		7		29			132	160	
65	50	.80	65	160	0.42(25)	8	0.83(50)	32	0.50(30)	11.5	1(60)	46	100	360	160	180	50
65	50	80	65	200	0.12(20)	12.5	0.05(50)	50	0.00(00)	18	1,000	72				200	
65	50	80	65	250/224(6)		20		80		29		80			180	225	65
80	65	100	80	125	0.83(50)	. 5	1.67(100)	20	1(60)	7	2(120)	29	100	360	160	180	65
80	65	100	80	160		8		32		11.5		46		_		200	
80	65	100	80	200		12.5		50		18		72			180	225	
80	65	100	80	250/224( <sup>6</sup> )		20		80		29		80		470	200	250	80
80	65			315		32				46		-	125		225	280	
100	80	125	100	160		8		32		11.5		46		360	180	225	65
100	80	125	100	200	1.33(80)	12.5	2.67(160)	50	1.58(95)	18	3.17(190)	72	125			250	
100	80	125	100	250/224(6)	1.55(00)	20	2.07(100)	80	1.50(,5)	29	,(.,,	80	1.20	470		280	80
100	80			315		32				46				_	250	315	
125	100	125	100	160	1.67(6)	8		32		11.5		46	125		200	250	
125	100	125	100	200	(100)	12.5	3.33(6)(200)	50	2(6)(120)	18	4(6)(240)	72		470		280	80
125	100	125	100	250/224(6)	或	20	或 4.17(250)	80	或	29	或	80			225		
125	100			315	2.08	32	,(200)		2.50(150)	46	5(300)		140		250	315	
125	100			400	(125)	50				72			-	530	280	355	100
150	125			200		12.5				18				470	250	315	80
150	125		1	250	3.33	20			4(240)	29	1	1	140			355	
150	125		1	315	(200)	32			1(2.0)	46	1		1	530	280		100
150	125			400		50				72			-	-	315	400	
200	150			250	5.25	20				29					280	375	
200	150			315	(3.15)	32	1		6.33(380)	46			160	530	315	400	100
200	150			400	()	50				72			-	1000		450	
200	150	1		250	6.67	20			04400:	29			1.00	530	280	375	100
200	150	4		315 400	(400)	32 50	-		8(480)	72	-		160	670	315	400	100
200	150			400		30				12						430	



# **貳、**泵浦比速率與相似定律

### 一、離心泵設計技術的影片

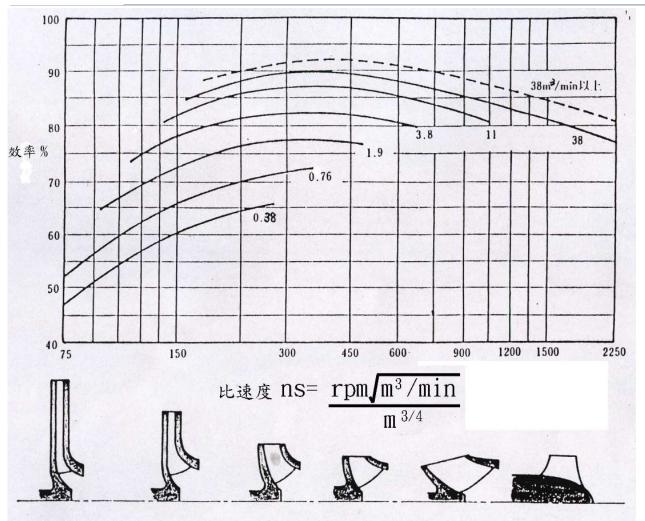








# TESA 三、泵浦型式---效率---比速度(ns)



Centrifugal and Axial Flow Pumps: Theory, Design, and Application 阿里克謝·J·史蒂潘諾夫



# 四、泵浦相似定律

### 泵性能修正---葉輪轉速變化

當液體粘度不大且假設泵的效率不變,泵的轉速變化小於20%時, 泵的流量、揚程、軸功率與轉速的近似關係可按比例定律進行計算:

$$\frac{Q_1}{Q_2} = \frac{n_1}{n_2}, \quad \frac{H_1}{H_2} = \left(\frac{n_1}{n_2}\right)^2, \quad \frac{W_{bhp_1}}{W_{bhp_2}} = \left(\frac{n_1}{n_2}\right)^3$$



#### 泵浦相似定律

泵性能變化---葉輪外徑修正

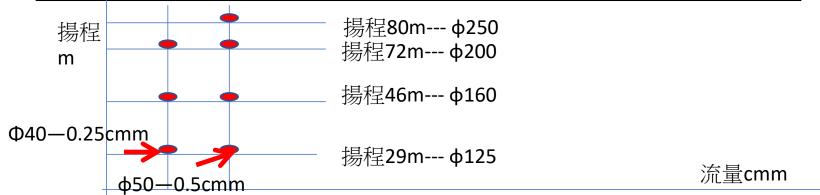
當液體粘度不大且假設泵的效率不變,泵的轉速變化小於 20%時,泵的流量、揚程、軸功率與轉速的近似關係可按比 例定律進行計算:

$$\frac{Q'}{Q} = \frac{D'}{D}, \quad \frac{H'}{H} = \left(\frac{D'}{D}\right)^2, \quad \frac{\text{Wbhp'}}{\text{Wbhp}} = \left(\frac{D'}{D}\right)^3$$



# 五、泵浦規格與比速率-揚程與流量@3450rpm

編號	轉速 rpm	入口 mm	出口 mm	葉輪 外徑 mm	流量 m3/min	揚程 m	流功 kW	泵軸功 kW	比速率 Ns
1	3450	50	40	125	0. 25	29	1.18	2. 32	138
2	3450	50	40	160	0. 25	46	1.88	3.68	98
3	3450	50	40	200	0.25	72	2.94	5. 76	70
4	3450	65	50	125	0.5	29	2.37	4.01	195
5	3450	65	50	160	0.5	46	3. 76	6.37	138
6	3450	65	50	200	0.5	72	5.88	9. 97	99
7	3450	65	50	250	0.5	80	6.53	11.07	91





使用比速率Ns的設計,可以大幅減少產品開發,並可確保產品性能

轉速 rpm	入口 mm	出口 mm	外徑 mm	流量 m3/min	揚程 m	比速率 Ns
3450	50	40	125	0. 25	29	138
3450	50	40	160	0.25	46	98
3450	50	40	200	0.25	72	70
3450	65	50	125	0.5	29	195
3450	65	50	160	0.5	46	138
3450	65	50	200	0.5	72	99
3450	80	65	125	1	29	276
3450	80	65	160	1	46	195
3450	80	65	200	1	72	140
3450	100	80	125	2	29	390
3450	100	80	160	2	46	276
3450	100	80	200	2	72	197
3450	125	100	160	3. 17	46	348
3450	125	100	160	4	46	391
3450	125	100	200	3. 17	72	249
3450	125	100	250	3. 17	80	230
3450	125	100	200	4	72	279
3450	125	100	250	4	80	258



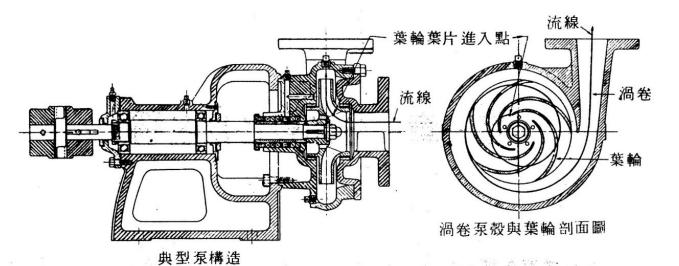
# 泵浦規格與相似定律

## 葉輪外徑與轉速對揚程的關係

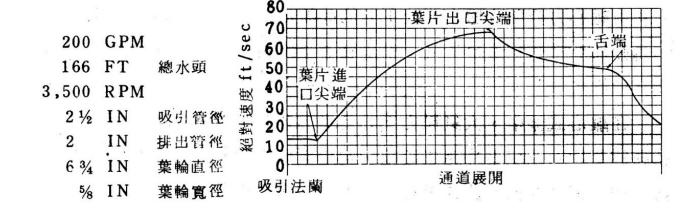
轉速 rpm	葉輪 外徑 mm	揚程	轉速 rpm	葉輪 外徑 mm	揚程 m		
3450	125	29	1750	125	7	<del></del>	担如七小位明龙
3450	160	46	1750	160	11.5		揚程有4倍關係 直徑有2倍關係
3450	200	72	1750	200	18		
3450	250	80	1750	250	29	<del>&lt;</del>	
		<b>^</b>	1750	315	46		
			1750	400	72		
	4倍關係 2倍關係	•				_	



# 六、離心泵的軸功轉換流功機制



蘇宗寶 離心泵



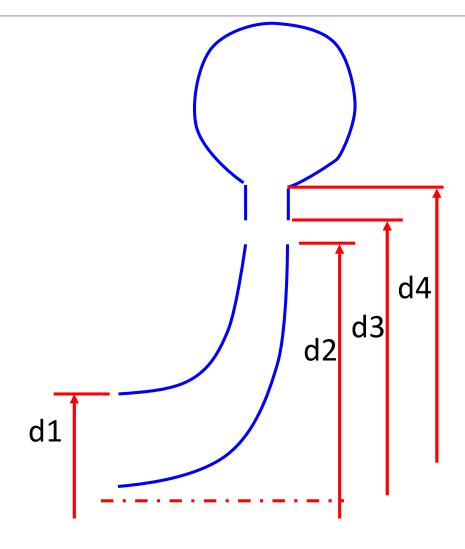


#### 轉換機制說明

- 離心泵啟動前應在泵殼內灌滿所輸送的液體,或使用真空泵排除泵殼內的氣體,使 入口管路與泵殼都充滿水
- 葉輪的旋轉(轉速一般為1000~3600rpm)一方面迫使葉片間的液體在隨葉輪作等 角速旋轉的同時,另一方面,由於受離心力的作用使液體向葉輪外緣作徑向運動。 在液體被甩出的過程中,流體通過葉輪獲得了能量。
- 葉輪入口流速,以3m/s~4.4m/s的速度進入。
- 葉片流道產生壓差,在葉片旋轉面產生壓力面增加壓力,在葉片背面產生吸入面提 升流速。
- 葉輪出口,以12m/s~25m/s的速度進入泵殼,此處流速跟葉輪轉速與直徑正相關。
- 渦卷泵殼,流體離開葉輪後經過擴散減速進入渦卷泵殼,並持續減速擴散直到渦卷 泵殼的喉部,這時流速會降到10m/s~16m/s,已將大部分動能轉變為靜壓能。
- 出口流道,使壓力進一步提高,最終以較高的壓力沿切向進入排出管道,這時流速 會降到5m/s~9m/s,實現輸送的目的。

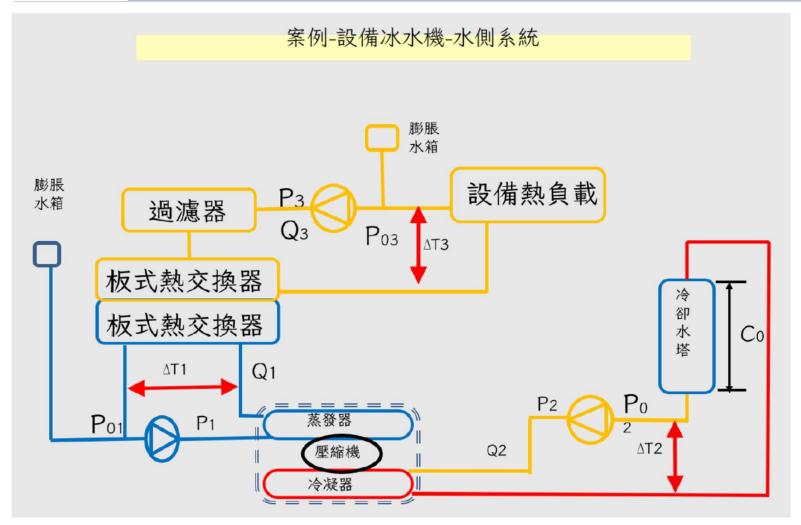


項目	流速m/s
入口徑d1	3-4.4
流道	加速
外徑d2	12-25
基圓d3	減速
無導葉擴散器d4	減速
喉部d5	減速
泵出口d6	5-9





# 參、水側管路泵浦規格應用





# 一、能效指標

應用	計算對象	指標	數值
1.泵浦單 獨能效 2.泵浦整 機能效	1歐盟MEI0.4 2.歐盟馬達能效 3.泵浦整機能效 4.泵浦流功(kW) 5.泵浦耗電量(kW)	1.MEI0.4能效%=C40能效% =流功(kW)/軸功(kW) 2.耗電比=耗電功(kW)/流功(kW)	耗電比<1.5
3.設備冷卻能效	6.設備散熱量 (kW), (RT)	3.搬運效率(kW/kW)=散熱量(kW)/耗電量(kW) 4.能效(kW/RT)=耗電量(kW)/散熱量(RT) 5.搬運效率(kW/kW)=散熱量(kW)/流功(kW)	耗電搬運效率>72 流功搬運效率>80
4.空調系統	7.熱負載(RT)	6.能效(kW/RT)=泵浦耗電量(kW)/熱負載(RT)	泵浦<0.05,
5. 冷卻塔	8.風扇耗電量(kW)	8. 能效(kW/RT)=風機耗電量(kW)/熱負載(RT)	風機<0.02開放式



# 二、流量規格

系統	散熱溫差℃	流量標準
冰水機	5°C	1.冰水泵 10Lpm/RT 2.冷卻泵 12.5Lpm/RT
熱泵	5°C	1.冰水泵 10Lpm/RT ,RT熱負載 2.熱水泵 15Lpm/RT ,RT熱源
冷卻塔	橫流式,5℃,趨近溫度<3℃ 密閉式,5℃,趨近溫度<5℃	1.冰機 12.5Lpm/RT, RT熱負載 2.設備 10Lpm/RT, RT散熱量

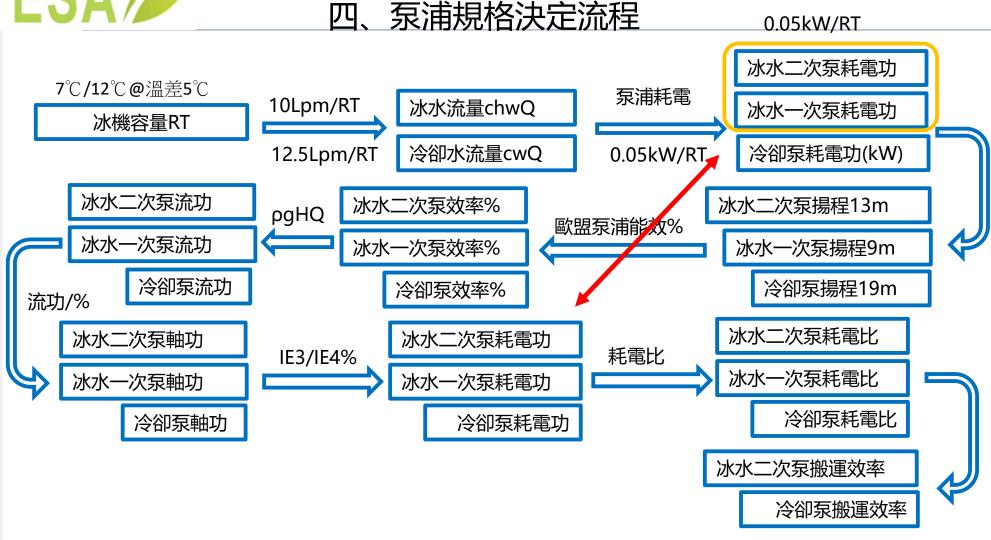
泵浦	流速 m/s	轉接管	速度轉換		
入口流速	3-4.4 m/s	偏心管,由大轉到小	由2m/s 加速為>3m/s-4.4m/s		
出口流速	5-9 m/s	對稱管,由小轉到大	由5m/s-9m/s 減速為>2m/s		

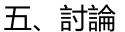


# 三、揚程規格

系統	管路	揚程估計值
一般管路	直管+彎頭+大小頭 +閥全開	4m/100m,每100m常需要4m揚程 流速2m/s
冰水機	一次泵 二次泵 冷卻泵	1.一次泵<9m ,蒸發器揚程5m 2.二次泵<13m,室内機2-3m,空調箱4-6m 3.冷卻泵<19m,冷凝器揚程5m
熱泵+板熱	一次泵 二次泵 熱水泵	1.一次泵<9m , 蒸發器揚程5m 2.二次泵<13m, 室内機2-3m, 空調箱4-6m 3.熱水泵<12m, 冷凝器揚程5m 4.熱水循環泵<10m, 板熱揚程4m 5.熱水加壓泵<50m, 歐洲規格水龍頭, 15-50m
冷卻塔	横流式,散水盤-盛水 盤 密閉式,盤管	1.開放式冷卻塔,C <sub>0</sub> =1.8m,3m 2.密閉式冷卻塔9m
水龍頭臉盆	水龍頭+加壓泵	1.加壓泵<50m,歐洲規格水龍頭,15-50m







TESA /

當冰機組的能效可以低於0.606kW/RT時, 150RT冰機組為例, 空調水側系統要求的 0.75kW/RT的最低要求視輕易可達成, 因為泵浦的能效為0.05kW/RT及冷卻塔的能效為0.02kW/RT, 二者都是最低要求, 則系統最低要求的能效計算如下:

設備	額定點能效(kW/RT)	IPLV能效(kW/RT)
冰機組	0.606	0.451
冰水泵(一次、二次合計)	0.05	0.025
冷卻泵	0.05	0.025
冷卻塔	0.02	0.012
合計	0.726	0.513
商用建築法規最低要求	≤0.75	NA

以上IPLV能效的推算中,係以冰機組的IPLV為參考,泵浦與冷卻塔部分則來自現場量測經驗,這些數據對工程師進行現場量測時會很有幫助。



#### 肆、泵浦節能改善案例

#### 一、水側管路系統基本資料

由冷凍噸來推估泵浦規格的需求,以600RT熱負載冰機為例

	熱負載(RT)	600
	溫差(℃)	5
	冰水泵浦最低能效(kW/RT) <	0.05
	冷卻水泵浦最低能效(kW/RT) <	0.054
	冰水單位流量(Lpm/RT)	10
   <del> </del>	冷卻水單位流量(Lpm/RT)	12.5
┃ 基本 ┃ 規格	冰水管路一次側最高揚程(m)	9
<i>水</i> 近1日 	冰水管路二次側揚程(m)	13
	冰水管路最高總揚程(m)	22
	冷卻水管路最高總揚程(m)	19
	冷卻塔位差C0(m)	
	馬達極數(poles)	6
	泵浦轉速(rpm)	1150



# 二、流量與耗電功計算

冰水流量Q(Lpm) = 冷凍噸(RT) × 單位流量10(Lpm/RT)

冷卻水流量Q(Lpm) = 冷凍噸(RT) × 單位流量12.5(Lpm/RT)

冰水泵耗電功(kW) = 冷凍噸(RT) × 單位耗電0.05(kW/RT)

冷卻泵耗電功(kW) = 冷凍噸(RT) × 單位耗電0.05(kW/RT)

一次泵耗電功(kW) = 冰水泵耗電功(kW) 
$$\times \frac{9}{22}$$

二次泵耗電功(kW) = 冰水泵耗電功(kW) 
$$\times \frac{13}{22}$$



 	冰水流量(Lpm) 冷卻水流量(Lpm)	6000
<u> </u>	冷卻水流量(Lpm)	7500
	冰水泵最大耗電功,一次二次和(kW) <	30
耗電功	一次泵最大耗電功(kW) <	12.27
估算	二次泵最大耗電功(kW) <	17.73
	冷卻水泵最大耗電功(kW) <	32.4
流量換算	冰水流量(cmh)	360
cmh	冷卻水流量(cmh)	450
流量換算	<u>冰水流量(cmm)</u>	6
cmm	冷卻水流量(cmm)	7.5
流量換算	冰水流量(cms)	0.100
cms	冷卻水流量(cms)	0.125



#### 三、比速率Ns計算

比速率	一次泵比速率	542.1
	二次泵比速率	411.4
計算Ns	冰水泵總比速率	277.3
cmm	冷卻泵比速率	346.1
比速率 計算Ns cms	一次泵比速率	70.0
	二次泵比速率	53.1
	冰水泵總比速率	35.8
	冷卻泵比速率	44.7

$$N_S = \frac{rpm \times Q^{0.5}}{H^{0.75}}$$



## 四、歐盟能效計算

	一次泵比速率對數	4.25
對數計算	二次泵比速率對數	3.97
Ln(Ns) cms	冰水泵總比速率對數	3.58
	冷卻泵比速率對數	3.80
	冰水流量(cmh)對數	5.89
	冷卻水流量(cmh)對數	6.11



歐盟 能效計算 <b>%</b>	一次泵效率	81.4
	二次泵效率	83.6
	冰水泵總效率	83.7
	冷卻泵效率	84.1

$$\eta_{pump,BEP} = 88.59 x + 13.46 y - 11.48 x^2 - 0.85 y^2 - 0.38 xy - C$$

$$x = \ln(n_s), y = \ln(Q_{100\%})$$

機型	C值
ESOB-1450	128.07
ESOB-2900	130.27
ESCC-1450	128.46
ESCC-2900	130.77
ESCCI-1450	132.3
ESCCI-2900	133.69
MS-1450	130.38
MS-2900	133.95
MSS-2900	128.79



#### 五、流功與軸功計算

	一次泵流功	8.83
   流功計算	二次泵流功	12.75
(kW)	冰水泵總流功	21.58
	冷卻泵流功	23.30

流功(kW) = 
$$\rho \times g \times Q \times \frac{H}{1000}$$

$$\rho = \left(\frac{1000kg}{m^3}\right), g = (9.81m/s), Q = (m^3), H = (m)$$



	一次泵軸功	10.85
	二次泵軸功	15.26
	冰水泵總軸功	25.78
	冷卻泵軸功	27.69

軸功
$$(kW) = \frac{$$
流功 $(kW)$   
歐盟泵浦效率%

馬達耗電功(kW) = 
$$\frac{$$
軸功(kW)}{IE3馬達效率%



## 六、馬達耗電功比較

IE3馬達	一次泵馬達效率	0.920
	二次泵馬達效率	0.935
效率%	冰水泵總馬達效率	0.941
	冷卻泵馬達效率	0.941
	一次泵馬達耗電功	, <b>1</b> 1.79
IE3馬達	二次泵馬達耗電功	/ 16.32
耗電功   (kW)	冰水泵總馬達耗電功	27.40
	冷卻泵馬達耗電功	`\ <sub>.</sub> 29.43

估算值
12.27
17.73
30.00
32.40
1

東元AEFHF感應馬達			
KW	極數	效率	
11	6	91.7	
15	6	92	
18.5	6	93.5	
22	6	93.5	
30	6	94.1	
37	6	94.1	

能效估算值與歐盟能效 比較。



## 六、泵浦耗電比

泵浦 耗電比	一次泵馬達耗電功	1.34
	二次泵馬達耗電功	1.28
	冰水泵總馬達耗電功	1.27
	冷卻泵馬達耗電功	1.26



## 節能減碳做的好 地球永續沒煩惱!

http://www.esco.org.tw/web/index/index.jsp

中華民國能源技術服務商業同業公會 23145新北市新店區寶橋路48號4樓之3

電話: 886-2-86650826 傳真: 886-2-86650825

公會信箱: tesa.esco@msa.hinet.net



問題:計算題

1.請參考第22頁, 泵浦的揚程H(m)為12m, 流量Q(Lpm)為4000LPM, 請分別以泵 浦的轉速(rpm), 1750rpm與1150rpm, 計算泵浦之比速率Ns並由Ns-效率圖得到 不同轉速之泵浦效率。

解答: 泵浦的揚程H(m)為12m,流量Q(Lpm)為4000LPM a. 泵浦的轉速(rpm)為1750rpm,並計算泵浦之比速率 Ns=1750\*4^0.5/12^0.75=542.85,由效率-Ns圖,效率約76%。 b. 泵浦的轉速(rpm)為1150rpm,並計算泵浦之比速率 Ns=1150\*4^0.5/12^0.75=356.73,由效率-Ns圖,效率約78%。