

Bombas Centrífugas

Alumno: Daniel Mardini González
Universidad: Universidad de Chile
Departamento: Ingeniería Mecánica
Curso: Laboratorio de Máquinas

Código: ME5301
Profesor: Ricardo Díaz S.
Ayudante del Laboratorio: Pedro Pino T.
Fecha de entrega 1 de julio de 2018

Santiago, Chile

Tabla de contenido Bombas Centrífugas

Tabla de contenido

1	Int	roducción1
2	Ob	jetivos1
3	An	tecedentes1
	3.1 3.2 3.3 3.4	Bomba 1 Bombas centrífugas 2 Curvas características de una bomba 3 Equipo 3
4	Me	todología3
5	Me	moria de Cálculo4
	5.1	Rendimiento4
6	Re	sultados5
7	An	álisis de resultados6
8	Co	nclusiones7
9	Bib	oliografía7
1	0 A	Anexo8
	10.1	Reporte de la bomba KRT F 50-215/152UEG2-S8
L	ista	de Figuras
Fi Fi Fi	gura 3. gura 3. gura 6. gura 6.	1 Esquema de sistema de bombeo
L	ista	de Tablas
		1 Resumen de las solicitaciones del cliente
16	loia 6. 🤇	L Cálculo del Rendimiento de la bomba5

Introducción Bombas Centrífugas

1 Introducción

Las bombas hidráulicas son utilizadas en tanto en la industria como en ambientes domésticos para provocar el movimiento de fluidos a través de diversos sistemas mediante el levantamiento de la presión que permite vencer la pérdida a lo largo de las rutas de tuberías.

En este documento se presenta el estudio de las bombas centrifugas quienes mediante la rotación del rodete entregan energía al fluido para cumplir con las distintas solicitaciones. Para ello se ha recurrido al banco de pruebas para bombas de KSB en donde se tomaron mediciones de diversos parámetros que determinan el comportamiento de una bomba modelo KRT F 50-215/152UEG2-S cuyo rodete mide 200[mm] de diámetro y se ha enviado a revisión para certificar que cumple con cierta carga de trabajo.

En el banco de pruebas se encuentran las curvas de Altura y Potencia requerida de la bomba y se determina que el producto no cumple con las especificaciones solicitadas. Se calcula también el rendimiento global de la bomba y se compara con valores bibliográficos, encontrando una discordancia entre los valores esperados y los calculados.

2 Objetivos

Objetivo principal

Estudiar el funcionamiento de una bomba centrifuga.

Objetivos secundarios

- Identificar los elementos que constituyen la instalación.
- Determinar las curvas características de la bomba centrífuga estudiada.

3 Antecedentes

A continuación se definen los conceptos fundamentales para entender el contenido del informe, la experiencia y los resultados.

3.1 Bomba

Como se define en (1 pág. 121) "una bomba hidráulica es una máquina generadora que trabaja con un fluido incompresible en la que se produce una transformación de energía mecánica en energía hidráulica", es decir, corresponde a una turbomáquina que entrega energía al fluido de trabajo y según como se haga la transformación de energía se clasifican en bombas de émbolo, centrifugas, de tornillo, etc.

Las bombas son empleadas generalmente para desplazar un fluido de un punto a otro en donde se tenga que vencer una pérdida de presión, por ejemplo, levantar agua desde un pozo hasta una altura determinada mediante una cañería como se esquematiza en la Figura 3.1, en este sentido se dice que la bomba genera una diferencia de presión en el sistema. La pérdida de carga del fluido está dada por dos factores: La **altura piezométrica total** (H_t) y **las pérdidas por elementos** (h_i) como lo son *codos, uniones, válvulas, cambios de sección,* etc. La altura total piezométrica se define en la ecuación (3.1)

Antecedentes Bombas Centrífugas

$$H_t = H_d - H_a + \frac{V_d^2 - V_a^2}{2g} \tag{3.1}$$

Donde:

- H_t : Altura piezométrica total. [m]
- H_d : Altura de descarga. [m]
- H_a : Altura de aspiración. [m]
- V_d : Velocidad del agua en la tubería de descarga. [m/s]
- V_a : Velocidad del agua en la tubería de aspiración. [m/s]

Cabe destacar que cuando el nivel del pozo es inferior a la altura media de la bomba, el valor de H_a se considera negativo, mientras que en el caso contrario se tiene una ganancia de presión por lo que se toma H_a como positivo.

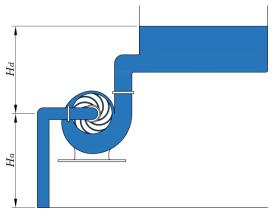


Figura 3.1 Esquema de sistema de bombeo

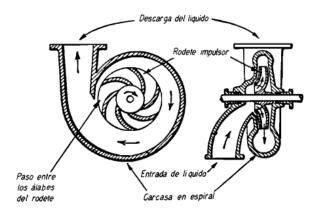


Figura 3.2 Corte transversal y longitudinal de bomba centrifuga.¹

3.1.1 Altura dinámica total

La altura dinámica total o TDH (Total Dynamic Head) (2 pág. 382) corresponde a la suma entre diferencia de presión estática y el total de pérdidas por fricción debido a los elementos componentes del sistema de transporte del fluido, tal como se muestra en la Ecuación (3.2) y corresponde a la energía que debe proporcionar la bomba al fluido para cumplir una solicitación dada.

$$TDH = H_t + \sum_{i} h_i \tag{3.2}$$

3.2 Bombas centrífugas.

Una bomba centrífuga son máquinas de revoluciones relativamente elevadas en las que el fluido (generalmente agua) ingresa al impulsor por su centro y se mueve en dirección radial por acción de los álabes abandonando el rodete para dirigirse a la descarga como se muestra en la Figura 3.2. Las partes que componen este tipo de bombas son:

• Impulsor: Elemento rotatorio con álabes que transmiten la energía del eje al fluido. Su forma depende de la aplicación

¹ Imagen obtenida de (3 pág. 337)

Metodología Bombas Centrífugas

• **Carcaza:** Elemento estático con forma de espiral que contiene y guía al fluido. Posee dos boquillas por donde se desplaza el fluido: la aspiración por donde ingresa el agua a la bomba que es conducida en dirección al eje y la descarga que corresponde al canal de salida del fluido.

3.3 Curvas características de una bomba.

El comportamiento de las bombas hidráulicas depende de la situación a la que se enfrente y para conocer y caracterizar este comportamiento se dispone de una serie de curvas para cada modelo de bomba y dependen del la velocidad de rotación del impulsor y el caudal requerido.

- Curva de Altura: Corresponde a una curva cóncava que muestra el cambio de presión que otorga la bomba al fluido según el caudal.
- Curva de Potencia: Corresponde a la potencia que exige la bomba al motor para un caudal específico, esta gráfica es creciente pues al aumentar el caudal, el motor requiere de mayor corriente para energizar al fluido.
- **Curva de Rendimiento:** Curva cóncava que representa el rendimiento global de la bomba correspondiente con la ecuación (5.1). La bibliografía indica que los valores típicos de rendimientos para bombas centrífugas se encuentra entre 60% y 80% (2 pág. 395).

3.4 Equipo

El equipo utilizado en la experiencia corresponde al banco de pruebas para bombas del servicio técnico de la empresa KSB ubicada en Av. Las Esteras Sur #2851, Quilicura, Santiago de Chile. Este consiste en un circuito cerrado para el agua como el mostrado en la Figura 3.3 que permite montar distintos impulsores para comprobar su funcionamiento. El sistema posee un motor (M) para mover el rodete del que se monitorea tanto el voltaje como la corriente y el coseno del desfase ϕ , además de un tacómetro para registrar la velocidad de rotación del impulsor. Cuenta con una válvula (V) para regular el caudal y un caudalímetro (Q) para medirlo. Finalmente posee un manómetro tanto a la entrada como a la salida de la bomba para medir la presión de aspiración (P_a) y la presión de descarga (P_d). Todos estos parámetros son registrados tanto de manera análoga para su inspección como digital y son recolectados por una tarjeta de adquisición y son procesados para generar el reporte de la bomba.

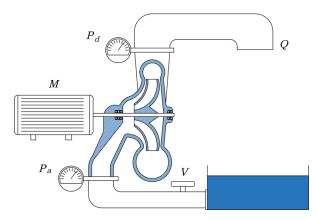


Figura 3.3 Esquema del equipo de la experiencia.

4 Metodología

El grupo de estudiantes presentes no fue participe de la toma de datos pues el equipo técnico de KSB manipuló la estación de trabajo en todo momento, sin embargo se explicó el detalle del proceso de medición y el propósito de éste: Un cliente solicitó una bomba con las especificaciones de la Tabla 4.1 por lo que se toma una medición

Memoria de Cálculo Bombas Centrífugas

instantánea de todos los parámetros para caudales en torno al solicitado, para ello el técnico maniobra la válvula avisando al encargado del computador para realizar el registro de los datos. Finalmente el software entrega un reporte con un resumen de las mediciones y la situación final.

Tabla 4.1 Resumen de las solicitaciones del cliente.

Parámetro	Valor
TDH [m]	38
Caudal [l/s]	9.7

5 Memoria de Cálculo

5.1 Rendimiento

El rendimiento de una bomba η_P se calcula como la razón entre la potencia que otorga el impulsor al fluido P_f y la potencia al eje del motor P_m .

$$\eta_P = \frac{P_f}{P_m} \tag{5.1}$$

Para calcular P_p se utiliza la ecuación (5.2)

$$P_p = TDH \cdot Q \cdot \rho \cdot g \tag{5.2}$$

Donde:

• *Q* : Caudal [m/s]

• ρ : Densidad del agua (997 $\lceil kg/m^3 \rceil$)

• g: Aceleración de gravedad en la Tierra (9.8 $[m/s^2]$

Resultados Bombas Centrífugas

6 Resultados

El informe completo entregado por la empresa se encuentra en la Sección 10.1, sin embargo en esta sección se presentan los resultados que serán analizados.

La Tabla 6.1 Muestra un resumen de los datos tomados para un rango de caudales además de la potencia de la bomba P_p con la ecuación (5.2) y el rendimiento η_P calculado mediante la ecuación (5.1).

Caudal [m³/s]	TDH [N/m²]	Potencia Bomba [kW]	Potencia Motor [<i>kW</i>]	Rendimiento η_P
0	450424.66	0	6	0.00%
0.003	425509.63	1.27652889	6.7	19.05%
0.006	374702.51	2.24821506	7.7	29.20%
0.0097	271036.444	2.62905351	9.1	28.89%
0.012	183394.162	2.20072994	9.9	22.23%
0.013	138547.108	1.8011124	10.2	17.66%
0.014	89694.108	1.25571751	10.5	11.96%

Tabla 6.1 Cálculo del Rendimiento de la bomba.

La Figura 6.1 muestra la altura (TDH) entregada por la bomba para un caudal dado, el punto rojo corresponde al punto de trabajo solicitado por el cliente.

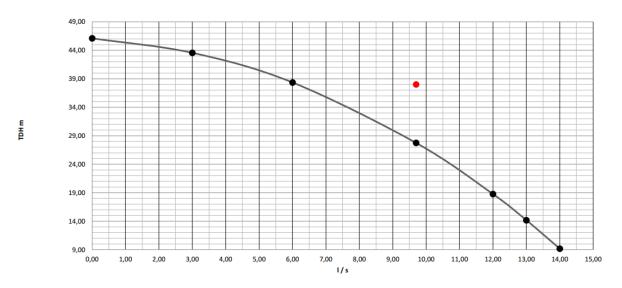


Figura 6.1 Curva de altura de la bomba

En la Figura 6.2 **Curva de potencia del motor** se muestra la curva de potencia que exige la bomba para funcionar en distintos caudales y corresponde a la potencia medida en los bornes del motor eléctrico.

Análisis de resultados Bombas Centrífugas

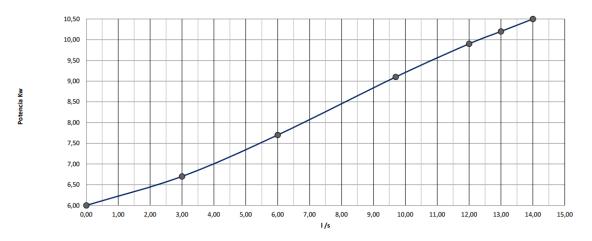


Figura 6.2 Curva de potencia del motor

La Figura 6.3 muestra el rendimiento de la bomba según la ecuación (5.1).

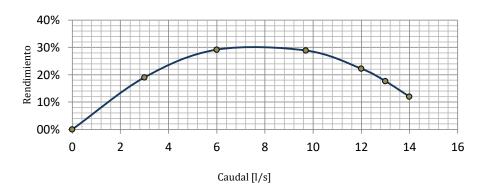


Figura 6.3 Curva de rendimiento de la bomba.

7 Análisis de resultados

En primera instancia se puede observar en la Figura 6.1 que el punto de operación solicitado se encuentra sobre la curva lo que indica que la bomba no es capaz de trabajar para las condiciones de caudal y altura requeridos, esto se indica al final del documento del Anexo (10.1), en donde se explicita que la diferencia entre estos valores es cercana al 27%, mientras que la norma indica que el error puede estar dentro de un 5% para ser aceptado. Otro aspecto relevante de esta figura es que la figura muestra el comportamiento decreciente esperado para una bomba centrífuga pues ante un mayor gasto másico, la bomba puede entregar una menor diferencia de presión al fluido.

La Figura 6.2 muestra el comportamiento esperado para una curva de potencia requerida pues es netamente creciente indicando que se exige más corriente al sistema eléctrico con una diferencia de potencial fija, esto se debe a que al tener un mayor caudal se requiere más energía para mover el fluido y esto supone un aumento en la resistencia del motor.

La curva de rendimiento de la Figura 6.3 presenta el comportamiento esperado pues tiene forma cóncava y, además el máximo se encuentra próximo al caudal de operación pero los valores no son del orden de los esperados. Como se dijo en la sección 3.3, los valores del rendimiento para estas bombas oscila entre el 60% y 80%, sin embargo el máximo presentado en esa curva es del orden del 30%. Existe un error en el cálculo asociado al rendimiento mecánico del motor pues se asumió que toda la potencia eléctrica es convertida en potencia mecánica

Conclusiones Bombas Centrífugas

lo cual no ocurre en la realidad pues la potencia al freno difiere de la que otorga la red. Sin embargo se puede obtener un nuevo estimado considerando, sólo a modo de prueba, un rendimiento mecánico del motor $\eta_m=0.85$ de modo que para calcular estos nuevos rendimientos η_P basta con dividir los antiguos rendimientos calculados entre η_m para obtener la potencia real pero aun con este cambio el rendimiento de la bomba no alcanza el 40% en su máximo de modo que se sospecha un error en la toma de datos, un error en los cálculos o bien una bomba realmente en mal estado.

8 Conclusiones

De los resultados se logran obtener las curvas características de la bomba estudiada y estas tienen la forma esperada, sin embargo los valores obtenidos, al momento de calcular el rendimiento no son concordantes con lo esperado por lo que es recomendable revisar los instrumentos de medición y la memoria de cálculo. En caso de estar en correcto estado todo se determinaría que la bomba se encuentra en mal estado.

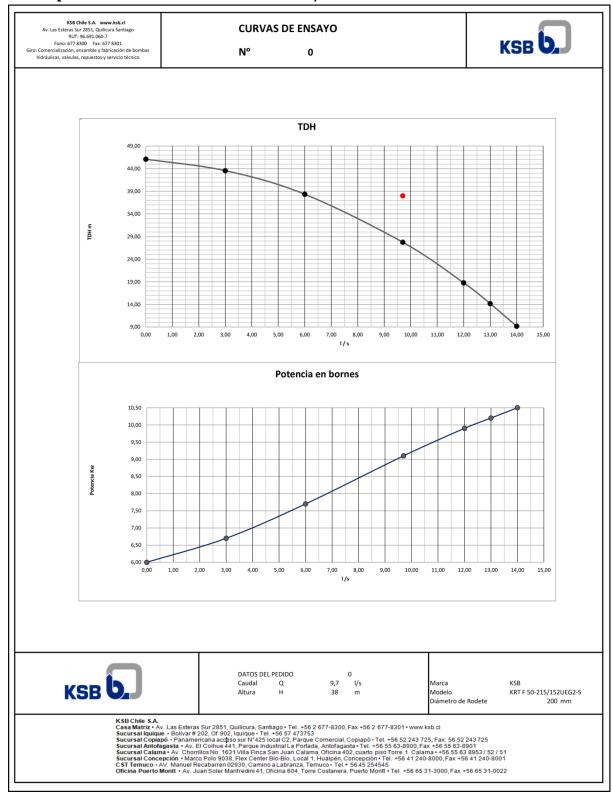
9 Bibliografía

- 1. **Jiménez, Salvador de las Heras.** *Fluidos, bombas e instalaciones hidráulicas.* Barcelona : Factoría de Recursos Docentes de la UPC, 2011. ISBN: 978-84-7653-893-7.
- 2. Mott, Robert L. Mecánica de Fluidos. Mexico: Pearson, 2006. ISBN: 970-26-0805-8.
- 3. **SEVERNS, W. H., DEGLER, H. E. y MILES, J.C.** La producción de energúa mediante el vapor de agua, el aire y los gases. New York: REVERTÉ, 1982. ISBN:84-291-4890-6.

Anexo. Bombas Centrífugas

10 Anexo.

10.1 Reporte de la bomba KRT F 50-215/152UEG2-S.



Bombas Centrífugas Anexo.

KSB Chile S.A. www.ksb.cl
Av. Las Esteras Sur 2851, Quilicura Santiago
RUT: 96.691.060-7

Fono: 677 8300 Fax: 677 8301 Giro: Comercialización, ensamble y fabricación de bombas hidráulicas, valvulas, repuestos y servicio técnico

CERTIFICADO DE ENSAYO

N° 0



Datos del pedido

Cliente	:	METRO U.DE CHILE	Ref.Cliente	100134	
Pedido Nº	:	0	Fecha	31/05/2018	
Tipo de bomba	:	VERTICAL	Fabricante	KSB	
Marca	:	KSB	Curva Nº	180	
Modelo	:	KRT F 50-215/152UEG2-S	Numero de Etapas		
Nº de Serie	:	500594781	Diametro Rodete	200	mm.

Datos de garantia / del pedido

Caudal	Q_{q}	9,70	I/s	Potencia del motor	:	15,0	Kw.
Altura	H	38	m	Velocidad	:	2929	1/min.
Norma de Inspección		ISO 9906		Densidad de fluido	:	998	kg/m ^{3.}
Tolerancia permisible	Grado	2b		Visc. Cinematica	:	1	mm²/s.

Valores medidos

				Punto	os de prue	ba		
Parametros		1	2	3	4	5	6	7
Caudal	I/s	0,00	3,00	6,00	9,70	12,00	13,00	14,00
TDH	m	46,10	43,55	38,35	27,74	18,77	14,18	9,18
Potencia en bornes	Kw	6,00	6,70	7,70	9,10	9,90	10,20	10,50
Corriente	Α	13,80	14,40	15,57	17,23	18,27	18,57	19,10

Comentarios:

Fluctuaciónes del punto solicitado

		Prueba	Norma	Aprueba		
		Fideba	INOITIIA	SI	NO	
	Caudal	0,00%	7±x%	Х		
	TDH	-26,99%	5±x%		Х	

Cert. de ensayo nº	0
Resp. de ensayo	Pedro Pablo Rodríguez /AM19
Banco de ensayo	Santiago de Chile
Circuito de prueba	Abierto
Fecha	31/05/2018

mm

Certificado electronico, valido sin firma



DATOS DEL PEDIDO 0 Marca KSB I/s Modelo KRT F 50-215/152UEG2-S Caudal Q 9.7 Diámetro de Rodete 200 Altura Н 38 m

KSB Chile S.A.
Casa Matriz • Av. Las Esteras Sur 2851, Quillicura, Santiago • Tel. +56 2 677-8300, Fax +56 2 677-8301 • www.ksb.cl
Sucursal Iquique • Bolivar # 202, Of 902, Iquique • Tel. +56 57 473753
Sucursal Copiapó • Panamericana acceso sun N°425 local C2, Parque Comercial, Copiapó • Tel. +56 55 2243725, Fax: 56 52 243725
Sucursal Antofagasta • Av. El Coihue 441, Parque Industrial La Portada, Antofagasta • Tel. +56 55 63-8900, Fax +56 55 63-8901
Sucursal Calama • Av. Chorrillos No. 1631 Villa Finca San Juan Calama, Oficina 402, cuarto piso Torre 1. Calama • 56 55 63 8953/52/51
Sucursal Concepción • Marco Poto 9038, Flex Center Bio-Bio, Local 1, Hualpén, Concepción • Tel. •56 41 240-8000, Fax +56 41 240-8001
CST Temuco • AV. Manuel Recabarren 02930, Camino a Labranza, Temuco • Tel. • 56 45 254545
Oficina Puerto Montt • Av. Juan Soler Manfredini 41, Oficina 604, Torre Costanera, Puerto Montt • Tel. • 56 65 31-3000, Fax +56 65 31-0022