



**UNIVERSITAS DIPONEGORO**

**ANALISA PERFORMA EFISIENSI DAYA  
CONDENSATE EXTRACTION PUMP UNIT 1  
PLTU 1 JAWA TIMUR PACITAN**

**TUGAS AKHIR**

**DIMAS YUDHA SATRIA UTAMA  
21050111083008**

**FAKULTAS TEKNIK  
PROGRAM STUDI DIPLOMA III TEKNIK MESIN  
SEMARANG  
AGUSTUS 2014**

## **HALAMAN PERNYATAAN ORISINALITAS**

**Tugas akhir ini adalah hasil karya saya sendiri, dan  
semua sumber baik yang dikutip maupun yang  
dirujuk telah saya nyatakan dengan benar.**

NAMA : DIMAS YUDHA SATRIA UTAMA  
NIM : 21050111083008  
Tanda Tangan :  
Tanggal : 08 Agustus 2014



KEMENTERIAN PENDIDIKAN DAN KEBUDAYAAN  
UNIVERSITAS DIPONEGORO  
**FAKULTAS TEKNIK**

**TUGAS PROYEK AKHIR**

No. : 08 / VI / PA / DIII TM / 2014

Dengan ini diberikan Tugas Proyek Akhir untuk Mahasiswa berikut :

Nama : Dimas Yudha Satria Utama

NIM : 21050111083008

Judul Proyek Akhir : Analisa Performa Efisiensi Daya Condensate Extraction Pump Unit 1 PLTU 1 Jawa Timur Pacitan

Isi Tugas :

1. Memahami tentang cara kerja Condensate Extraction Pump
2. Mengetahui efisiensi daya Condensate Extraction Pump berdasarkan perhitungan
3. Mengetahui kerugian-kerugian pada instalasi perpipaan

Demikian agar diselesaikan selama-lamanya 6 bulan terhitung sejak diberikan tugas ini, dan diwajibkan konsultasi sedikitnya 12 kali demi kelancaran penyelesaian tugas.

Semarang, 8 Agustus 2014

Ketua Program DIII Kerjasama

FT UNDIP – PT PLN

Ir. Bambang Winardi, M.Kom  
NIP 19611016 199303 1 002

Tembusan :

- Koordinator Proyek Akhir
- Dosen Pembimbing

- Dosen Pembimbing

## **HALAMAN PENGESAHAN**

Tugas Akhir ini diajukan oleh :

Nama : Dimas Yudha Satria Utama  
NIM : 21050111083008  
Program Studi : Diploma III Teknik Mesin  
Judul Tugas Akhir : Analisa Performa Efisiensi Daya Condensate Extraction Pump Unit 1 PLTU 1 Jawa Timur Pacitan

Telah berhasil dipertahankan dihadapan Tim Penguji dan diterima sebagai bagian persyaratan yang diperlukan untuk memperoleh gelar Ahli Madya pada Program Studi Diploma III Teknik Mesin Fakultas Teknik Universitas Diponegoro.

### **TIM PENGUJI**

Pembimbing : Ir. Sutomo, M.Si (.....)

Penguji : Ir. Sutomo, M.Si (.....)

Penguji : Sri Utami Handayani, ST, MT (.....)

Penguji : Drs, Ireng Sigit A, M.Kes (.....)

Semarang, .....

Ketua Program DIII Kerjasama

FT UNDIP-PT. PLN

Ir. Bambang Winardi, M.Kom



KEMENTERIAN PENDIDIKAN DAN KEBUDAYAAN  
UNIVERSITAS DIPONEGORO  
**FAKULTAS TEKNIK**

**LEMBAR PERSETUJUAN**

Telah disetujui Laporan Proyek Akhir mahasiswa DIII Kerjasama FT UNDIP – PT. PLN Bidang Mesin yang disusun oleh :

Nama : DIMAS YUDHA SATRIA UTAMA  
NIM : 21050111083008  
Judul PA : ANALISA PERFORMA EFISIENSI DAYA  
CONDENSATE EXTRACTION PUMP UNIT 1  
PLTU 1 JAWA TIMUR PACITAN

Disetujui pada tanggal : ...8 Agustus 2014.....

Semarang, ...8 Agustus 2014  
Dosen Pembimbing,

Ir. Sutomo, M.Si  
NIP. 195203211987031001

## **HALAMAN PERNYATAAN PERSETUJUAN PUBLIKASI**

### **TUGAS AKHIR UNTUK KEPENTINGAN AKADEMIS**

---

Sebagai civitas akademika Universitas Diponegoro, saya yang bertanda tangan di bawah ini :

Nama : Dimas Yudha Satria Utama  
NIM : 21050111083008  
Program Studi : PSD III Teknik Mesin Kerjasama PT. PLN (Persero)  
Fakultas : Teknik  
Jenis Karya : Tugas Akhir

Demi pembangunan ilmu pengetahuan, menyetujui untuk memberikan kepada Universitas Diponegoro **Hak Bebas Royalti Non-eksklusif** (None-Exclusive Royalty Free Right) atas karya imiah saya yang berjudul :

#### **“ANALISA PERFORMA EFISIENSI DAYA CONDENSATE EXTRACTION PUMP UNIT 1 PLTU 1 JAWA TIMUR PACITAN”**

Beserta perangkat yang ada (jika diperlukan). Dengan hak bebas royalti/Non-eksklusif ini Universitas Diponegoro berhak menyimpan, mengalih media/memformatkan, mengelola dalam bentuk pangkalan data (*database*), merawat dan mempublikasikan tugas akhir saya selama tetap mencantumkan nama saya sebagai penulis/pencipta dan sebagai pemilik hak cipta.

Demikian pernyataan ini saya buat dengan sebenarnya.

Dibuat di : Semarang  
Pada tanggal : 8 Agustus 2014  
Yang menyatakan

(Dimas Yudha Satria Utama)

## **MOTTO DAN PERSEMPAHAN**

### **MOTTO**

“Tidak ada masalah yang tidak bisa diselesaikan selama ada komitmen bersama untuk menyelesaiakannya”

### **PERSEMPAHAN**

Alhamdullillah hirobbil 'alamin, atas segala kekuasaan-Nya, saya dapat menyelesaikan tugas akhir ini dengan baik, tak lupa Nabi Muhammad yang selalu menjadi panutanku. Karya sederhana ini ku persembahkan untuk :

- ❖ Mama Puntiyowati dan Ayah Masdi, yang telah memberikan banyak dukungan baik moral dan materil, serta doa restu dari beliau selalu ku nantikan untuk kesuksesanku dan tak bisa terbalas oleh apapun.
- ❖ Dimas Shella dan Dimas Emilda adik ku yang selalu membakar semangatku ketika melihat senyum mereka.
- ❖ Seluruh keluarga besar yang selalu mendoakan dan mendukung kesuksekanku.
- ❖ Destyantita FP yang telah memberi semangat.
- ❖ Fandi Pilardin Putra, sosok sahabat yang sebenarnya menemani saat suka dan duka.
- ❖ Deny, Rachmad, Surya, Linggar, Fawzi, Luthfy, Sunu, Yanggok, Bayol, Ucup, dan Ian D3 Mesin PLN 2011. Terima kasih untuk semuanya, persaudaraan kita tak akan lekang dimakan jaman.
- ❖ Ferdian, Roiq alias kenthung, Arsyad alias gareng, Ari, dan Fandi, penghuni KonJat terimakasih atas tumpangannya.
- ❖ Fandi, Ferdian, Roiq, Gareng, Sona, Wiwit, Eka, Ome, Haidar, dan Wawan para mahasiswa tingkat akhir pejuang TA yang bersama meraih sukses.
- ❖ Bayu Yudhistira, seluruh keluarga besar shift C dan Maintenance Team Mesin 1 PLTU 1 Jawa Timur Pacitan yang telah memberi banyak ilmu.
- ❖ Seluruh teman angkatan 2011 dan teman penulis yang sangat luar biasa.

## **KATA PENGANTAR**

Puji syukur kehadirat Allah SWT atas segala nikmat, rahmat, dan hidayah-Nya sehingga penulis dapat menyelesaikan laporan tugas akhir ini.

Laporan tugas akhir ini diajukan sebagai salah satu syarat untuk memperoleh gelar Ahli Madya pada program D III kerjasama FT Undip-PT. PLN bidang Teknik Mesin Universitas Diponegoro.

Penulis mendapat banyak saran, bimbingan, serta bantuan dari berbagai pihak selama menyelesaikan laporan tugas akhir ini, untuk itu penulis mengucapkan terimakasih kepada :

1. Ir. H. Zainal Abidin, MS selaku ketua Program Studi Diploma III Fakultas Teknik Universitas Diponegoro Semarang.
2. Bambang Setyoko, ST. M.Eng selaku ketua Program Studi Diploma III Teknik Mesin Universitas Diponegoro.
3. Ir. Bambang Winardi, M.Kom selaku ketua program kerjasama FT Undip-PT. PLN (Persero).
4. Drs. Ireng S.A,M.Kes selaku koordinator bidang teknik mesin program Diploma III Kerjasama Fakultas Teknik Universitas Diponegoro.
5. Ir. Sutomo, M.Si selaku dosen pembimbing Tugas Akhir.
6. Bapak Raji selaku Supervisor Shift C PLTU 1 Jawa Timur Pacitan.
7. Staf pengajar pada Program D III Kerjasama Fakultas Teknik Universitas Diponegoro-PT. PLN (Persero) yang telah banyak memberikan arahan.
8. Operator shift C dan Maintenance team Mesin 1 di PLTU Pacitan yang banyak membantu dan membimbing dalam menyelesaikan penulisan laporan tugas akhir.

9. Teman-teman angkatan 2010 Program Studi Diploma III Teknik Mesin Universitas Diponegoro.

Penulis menyadari bahwa laporan ini masih jauh dari sempurna, untuk itu penulis sangat mengahargai kritik dan saran yang membangun demi kesempurnaan laporan ini. Akhirnya penulis berharap laporan tugas akhir ini dapat bermanfaat bagi penulis dan para pembaca.

Semarang, 20 Juli 2014

Dimas Yudha Satria Utama

## **ANALISA PERFORMA EFISIENSI DAYA CONDENSATE EXTRACTION PUMP UNIT 1 PLTU 1 JAWA TIMUR PACITAN**

*Tujuan pelaksanaan tugas akhir ini adalah memahami tentang cara kerja dan mengetahui performa efisiensi daya Condensate Extraction Pump berdasarkan perhitungan. Proses penggerjaan tugas akhir ini meliputi tiga tahapan. Pertama, tahapan persiapan. Kedua, tahapan pengumpulan data. Ketiga, tahapan pengolahan data dan perhitungan. Hasil perhitungan berdasarkan data yang telah dikumpulkan didapatkan bahwa efisiensi daya Condensate Extraction Pump A rata-rata pada bulan Oktober-November 2013 adalah 87,16% dan efisiensi daya Condensate Extraction Pump B rata-rata pada bulan Maret-April 2014 adalah 86,57%. Kedua pompa tersebut memiliki perbedaan nilai efisiensi sebesar 0,59%. Penurunan efisiensi disebabkan karena kebutuhan air kondesat menuju deaerator diatur sesuai dengan kebutuhan. Kerugian-kerugian head merupakan hal yang tidak dapat diabaikan dan harus diperhitungkan.*

*Kata kunci: Efisiensi Daya, Condensate Extraction Pump, head loss*

# **POWER EFFICIENCY PERFORMANCE ANALYSIS OF CONDENSATE EXTRACTION PUMP UNIT 1 PLTU 1 PACITAN, EAST JAVA**

*The purpose of this final assessment is to get a new knowledge about how Condensate Extraction Pump works and to identify power efficiency performance based on some calculations. We have gone through 3 stages while we were doing this final assessment. The first stage is preparation, the second stage is collecting data and the last stage is processing and calculating data. As the result, power efficiency of Condensate Extraction Pump A in October-November 2013 is 81,57% and power efficiency of Condensate Extraction Pump B in March-April 2014 is 81,01%. The difference between power efficiency of Pump A and B is 0,56 %. The drop in efficiency is due to high demand for condensate water toward deaerator arranged in accordance with their needs. Loss of head loss is not negligible and should be taken into account.*

*Keyword: power efficiency, condensate extraction pump, head loss*

## DAFTAR ISI

<b>HALAMAN JUDUL .....</b>	i
<b>HALAMAN PERNYATAAN ORISINALITAS .....</b>	ii
<b>HALAMAN TUGAS PROYEK AKHIR .....</b>	iii
<b>HALAMAN PENGESAHAN.....</b>	iv
<b>LEMBAR PERSETUJUAN .....</b>	v
<b>HALAMAN PERNYATAAN PERSETUJUAN PUBLIKASI.....</b>	vi
<b>HALAMAN MOTTO DAN PERSEMBAHAN .....</b>	vii
<b>KATA PENGANTAR.....</b>	viii
<b>ABSTRAK .....</b>	x
<b>ABSTRACT .....</b>	xi
<b>DAFTAR ISI.....</b>	xii
<b>DAFTAR GAMBAR.....</b>	xiv
<b>DAFTAR TABLE .....</b>	xvi
<b>DAFTAR NOTASI DAN SIMBOL .....</b>	xvii
<b>BAB I PENDAHULUAN.....</b>	1
1.1 Latar Belakang	1
1.2 Pembatasan Masalah	2
1.3 Tujuan	3
1.4 Manfaat	4
1.5 Sistematika Penulisan Laporan	4
<b>BAB II TINJAUAN PUSTAKA</b>	6
2.1 Pompa	6

2.2 Klasifikasi Pompa	6
2.3 Pompa Sentrifugal	16
2.4 Condensate Extraction Pump Unit 1 PLTU 1 Jawa Timur Pacitan	20
2.5 Efisiensi Pompa	21
<b>BAB III PROSEDUR PELAKSANAAN TUGAS AKHIR</b>	<b>35</b>
3.1 Tahap Persiapan	35
3.2 Tahapan pengumpulan dan Pengolahan Data	37
<b>BAB IV ANALISA DAN PEMBAHASAN</b>	<b>45</b>
4.1 Analisa	45
4.2 Pembahasan	69
<b>BAB V KESIMPULAN DAN SARAN</b>	<b>72</b>
5.1 Kesimpulan	72
5.2 Saran	73
<b>DAFTAR PUSTAKA</b>	
<b>LAMPIRAN</b>	

## **DAFTAR GAMBAR**

Gambar 2.1 Klasifikasi Pompa .....	6
Gambar 2.2 Pompa Roda Gigi Internal.....	8
Gambar 2.3 Struktur Organisasi di PLTU 1 Jatim -Pacitan.....	9
Gambar 2.4 Pompa Screw.....	10
Gambar 2.5 Rotary Vane Pump .....	10
Gambar 2.6 Pompa Reciprocating .....	11
Gambar 2.7 Pompa Sentfugal .....	13
Gambar 2.8 Pompa Aksial .....	14
Gambar 2.9 Pompa Jet-eductor (injector) .....	14
Gambar 2.10 Gas Lift Pump .....	15
Gambar 2.11 Pompa Elektromagnet .....	16
Gambar 2.12 Lintasan Cairan di dalam Pompa Sentrifugal.....	17
Gambar 2.13 Segitiga Kecepatan pada Sisi Masuk dan Sisi Keluar Pompa .....	18
Gambar 2.14 Diagram Moody .....	32
Gambar 3.1 Skema Pelaksanaan Tugas Akhir .....	38
Gambar 3.2 Skema Instalasi Condensate Extraction Pump .....	42
Gambar 4.1 Grafik Kenaikan dan Penurunan Efisiensi Daya CEP A Periode 1-31 Oktober 2013.....	62
Gambar 4.2 Grafik kenaikan dan penurunan Efisiensi daya CEP A periode 1-30 November 2013 .....	64

Gambar 4.3 Grafik kenaikan dan penurunan Efisiensi daya CEP B	
periode 1-31 Maret 2014.....	66
Gambar 4.4 Grafik kenaikan dan penurunan Efisiensi daya CEP B	
periode 1-30 April 2013.....	68
Gambar 4.5 Diagram perbandingan Efisiensi bulan Oktober dan	
November 2013.....	69

## **DAFTAR TABEL**

Tabel 2.1 Kondisi Pipa dan Harga C (formula Hazen-William).....	25
Tabel 2.2 Koefisien kerugian Belokan Pipa.....	26
Tabel 2.3 Faktor Kontraksi (C).....	27
Tabel 2.4 Faktor Kerugian Katup .....	28
Tabel 2.5 Koefisien Kerugian Percabangan ( $f_1, f_2$ ) .....	29
Tabel 3.1 Hasil Pengambilan Data pada Tanggal 1 Oktober 2013 .....	41
Tabel 4.1 Hasil Perhitungan Kapasitas pada Percabangan .....	49
Tabel 4.2 Kecepatan Rata-rata Aliran.....	50
Tabel 4..3 Head kerugian Gesek pada Aliran .....	52
Tabel 4.4 Kerugian Head Belokan pada Aliran .....	53
Tabel 4.5 Kerugian Head Katup pada Aliran.....	55
Tabel 4.6 Koefisien Kerugian Percabangan dan Pertemuan.....	57
Tabel 4.7 Hasil Perhitungan Efisiensi Daya CEP A bulan Oktober 2013 .....	61
Tabel 4.8 Hasil Perhitungan Efisiensi Daya CEP A bulan November 2013.....	63
Tabel 4.9 Hasil Perhitungan Efisiensi Daya CEP B bulan Maret 2014 .....	65
Tabel 4.10 Hasil Perhitungan Efisiensi Daya CEP B bulan April 2014 .....	67

## DAFTAR NOTASI

Simbol	Keterangan	Penggunaan
		Pertama halaman
p	Efisiensi pompa	22
Pw	Daya air	22
Pp	Daya poros	22
	Massa jenis fluida	22
g	Percepatan gravitasi	22
Q	Kapasitas	22
H	Head total pompa	22
Ha	Head statis pompa	23
hp	Perbedaan tekanan pada kedua permukaan air	23
Hf	Kerugian head di pipa, katup, belokan, sambungan, dll	23
P1	Tekanan sisi inlet pompa	24
P2	Tekanan sisi outlet pompa	24
Hf <sub>1</sub>	Head kerugian gesek pada pida	25
C	Koefisien (harga kondisi pipa)	25
L	Panjang pipa	25
hf <sub>2</sub>	Kerugian head pada belokan	25
f	Koefisien kerugian	26
hf <sub>3</sub>	Kerugian pada pembesaran dan pengecilan pipa	26

$A_1$	Luas penampang pipa pertama	26
$A_2$	Luas penampang pipa kedua	26
$V_2$	Kecepatan rata-rata aliran pada penampang besar	27
$hf_4$	Kerugian head akibat katu-katup	27
$f_v$	Faktor kerugian katup	28
$V$	Kecepatan rata-rata aliran	28
$hf_{1-3}$	Kerugian head cabang 1 ke 3	28
$hf_{1-2}$	Kerugian head cabang 1 ke 2	28
P motor	Daya motor	29
motor	Efisiensi motor	30
$Q'_1$	Kapasitas aliran percabangan pertama aksen	30
$Q'_2$	Kapasitas aliran percabangan kedua aksen	30
$Q_1$	Kapasitas nyata aliran percabangan pertama	30
$Q_2$	Kapasitas nyata aliran percabangan kedua	30
$D_1$	Diameter pipa pertama	31
$D_2$	Diameter pipa kedua	31
$R'_1$	Bilangan Renold pertama aksen	31
$R'_2$	Bilangan Renold kedua aksen	31
$f'_1$	Faktor gesekan pertama aksen	31

$f'_2$	Faktor gesekan kedua aksen	31
$V'_1$	Kecepatan rata-rata pipa pertama aksen	31
$V'_2$	Kecepatan rata-rata pipa kedua aksen (m/s)	31
$\epsilon$	Kekasaran relatif pipa	32