

Analisa Efisiensi Water Tube Boiler Berbahan Bakar Fiber Dan Cangkang Di Palm Oil Mill Dengan Kapasitas 45 Ton Tbs/Jam

Pesulima B.¹, Tekad Sitepu², Farel H. Napitupulu³, Syahril Gultom⁴, Pramio G. Sembiring⁵

^{1,2,3,4,5}Departemen Teknik Mesin, Fakultas Teknik, Universitas Sumatera Utara

Email: batubarapesulima@gmail.com

ABSTRAK

Beberapa faktor yang mempengaruhi efisiensi boiler adalah tekanan *superheater*, temperatur air umpan, temperatur uap, jumlah uap yang dihasilkan, jumlah konsumsi bahan bakar, dan nilai kalor pembakaran bahan bakar. Boiler mempunyai peranan penting dalam proses produksi uap, sering kali efisiensi kualitas kerja boiler diabaikan padahal peningkatan efisiensi boiler sangat penting guna mendapatkan output yang baik. Oleh sebab itu dilakukan penelitian yang bertujuan untuk mendapatkan hubungan variasi tekanan *superheater* dengan efisiensi boiler, hubungan variasi suhu air umpan dengan efisiensi boiler, dan hubungan variasi jumlah uap yang dihasilkan dengan efisiensi boiler. Metode analisa yang dilakukan dengan menganalisa nilai kalor bahan bakar serabut 75% + cangkang 25%, dan menganalisa efisiensi *water tube boiler*. Dari hasil analisa yang telah dilakukan maka hubungan variasi tekanan *superheater* dengan efisiensi boiler tidak konstan naik melainkan naik turun, hubungan variasi suhu air umpan dengan efisiensi boiler konstan teteap, hubungan variasi jumlah uap yang dihasilkan dengan efisiensi boiler relatif naik, nilai kalor pembakaran tinggi (HHV) adalah 21323,584 kJ/kg, nilai kalor pembakaran rendah (LHV) adalah 18083,584 kJ/kg, nilai efisiensi boiler tertinggi yang dihasilkan sebesar 71,05% dan nilai efisiensi boiler terendah yang dihasilkan sebesar 69,49%.

Kata kunci : boiler, nilai kalor bahan bakar, efisiensi boiler.

1. PENDAHULUAN

Boiler mempunyai peranan yang sangat penting dalam kelangsungan kinerja dari sebuah pabrik kelapa sawit dengan kata lain bisa dikatakan sebagai jantung dari pabrik kelapa sawit. Fungsi dari boiler adalah menghasilkan uap yang digunakan untuk kebutuhan proses pabrik, dan membangkitkan listrik untuk kebutuhan pabrik maupun perumahan karyawan di sekitar pabrik.

Peralatan pabrik yang berupa sistem boiler merupakan asset yang sangat penting bagi perusahaan. Boiler disini mempunyai peranan penting dalam proses produksi uap, dimana uap ini nantinya akan digunakan untuk memutar turbin uap sebagai penghasil energi listrik untuk kebutuhan pabrik dan uap keluaran turbin digunakan untuk proses pengolahan, di *Palm Oil Mill* uap menjadi kebutuhan utama, dimana uap dibutuhkan untuk perebusan (*sterilizer*), press (*digester*), klarifikasi, pengolahan inti sawit, dan tangki timbun.

Apabila terjadi gangguan pada sistem boiler tersebut maka kelancaran dan kontinuitas produksi uap akan terganggu sehingga produksi minyak kelapa sawit yang dihasilkan juga akan mengalami gangguan. Untuk mengetahui kinerja boiler yang ada di *Palm Oil Mill* maka penulis akan menganalisa dan menghitung efisiensi boiler di perusahaan tersebut.

Disamping itu juga sering kali efisiensi kualitas kerja boiler tersebut diabaikan padahal peningkatan efisiensi kualitas kerja boiler itu sendiri akan memberikan nilai ekonomis sendiri bagi perusahaan. Oleh karena itu peningkatan efisiensi boiler ini sangat penting guna mendapatkan output yang baik [1].

2. TINJAUAN PUSTAKA

Pengertian Boiler

Boiler/ketel uap merupakan bejana tertutup dimana panas pembakaran dialirkan ke air sampai terbentuk air panas atau *steam* berupa energi kerja. Air adalah media yang berguna dan murah untuk mengalirkan panas ke suatu proses. Air panas atau *steam* pada tekanan dan suhu tertentu mempunyai nilai energi yang kemudian digunakan untuk mengalirkan panas dalam bentuk energi kalor ke suatu proses. Jika air dididihkan sampai menjadi *steam*, maka volumenya akan meningkat sekitar 1600 kali, menghasilkan tenaga yang menyerupai bubuk mesiu yang mudah meledak, sehingga sistem *boiler* merupakan peralatan yang harus dikelola dan dijaga dengan sangat baik [2].

Energi kalor yang dibangkitkan dalam sistem *boiler* memiliki nilai tekanan, temperatur, dan laju aliran yang menentukan pemanfaatan *steam* yang akan digunakan. Berdasarkan ketiga hal tersebut sistem boiler mengenal keadaan tekanan-temperatur rendah (*low pressure/LP*), dan tekanan-temperatur tinggi (*high pressure/HP*), dengan perbedaan itu pemanfaatan *steam* yang keluar dari sistem boiler dimanfaatkan dalam suatu proses untuk memanaskan cairan dan menjalankan suatu mesin (*commercial and industrial boilers*), atau membangkitkan energi listrik dengan merubah energi kalor menjadi energi mekanik kemudian memutar generator sehingga menghasilkan energi listrik (*power boilers*). Namun, ada juga yang menggabungkan kedua sistem *boiler* tersebut, yang memanfaatkan tekanan-temperatur tinggi untuk membangkitkan energi listrik, kemudian sisa *steam* dari turbin dengan keadaan tekanan-temperatur rendah dapat dimanfaatkan ke dalam proses industri [3].

Sistem *boiler* terdiri dari sistem air umpan, sistem *steam*, dan sistem bahan bakar. Sistem air umpan menyediakan air untuk boiler secara otomatis sesuai dengan kebutuhan *steam*. Berbagai kran disediakan untuk keperluan perawatan dan perbaikan dari sistem air umpan, penanganan air umpan diperlukan sebagai bentuk pemeliharaan untuk mencegah terjadi kerusakan dari sistem *steam*. Sistem *steam* mengumpulkan dan mengontrol produksi *steam* dalam boiler. *Steam* dialirkan melalui sistem pemipaan ke titik pengguna. Pada keseluruhan sistem, tekanan *steam* diatur menggunakan kran dan dipantau dengan alat pemantau tekanan. Sistem bahan bakar adalah semua peralatan yang digunakan untuk menyediakan bahan bakar untuk menghasilkan panas yang dibutuhkan. Peralatan yang diperlukan pada sistem bahan bakar tergantung pada jenis bahan bakar yang digunakan pada sistem [4].

Ketel pipa air (*water tube boiler*)

Pada ketel pipa air, fluida yang mengalir dalam pipa adalah air, energi panas ditransfer dari luar pipa (yaitu ruang dapur) ke air ketel. Cara kerja ketel pipa air yaitu proses pengapian terjadi diluar pipa. Panas yang dihasilkan digunakan untuk memanaskan pipa yang berisi air. Air umpan itu sebelumnya dikondisikan terlebih dahulu melalui *ecomonizer*. *Steam* yang dihasilkan kemudian dikumpulkan terlebih dahulu didalam sebuah *steam drum* sampai sesuai. Setelah melalui tahap *secondary superheater* dan *primary superheater*, baru *steam* dilepaskan ke pipa utama distribusi [5].

Karakteristik ketel pipa air:

1. Tingkat efisiensi panas yang dihasilkan cukup tinggi.
2. Kurang toleran terhadap kualitas air yang dihasilkan dari plant pengolahan air. Sehingga air harus dikondisikan terhadap mineral dan kandungan lain yang larut dalam air.
3. Boiler ini digunakan untuk kebutuhan tekanan *steam* yang sangat tinggi seperti pada pembangkit tenaga.

4. Menggunakan bahan bakar minyak, dan gas untuk *water tube boiler* yang dirakit dari pabrik.
5. Menggunakan bahan bakar padat untuk *water tube boiler* yang tidak dirakit dari pabrik.

3. METODE PENELITIAN

Analisa Efisiensi *Water Tube Boiler*

Secara umum untuk perhitungan efisiensi *water tube boiler* metodologi yang digunakan dalam skripsi ini yaitu metode langsung, dimana metodologi ini dikenal juga sebagai ‘metode *input-output*’ karena kenyataan bahwa metode ini hanya memerlukan keluaran/*output* (steam) dan panas masuk/*input* (bahan bakar) untuk evaluasi efisiensi [5].

Variabel yang Diambil

Pada pengujian ini variabel bahan bakar yang diuji yaitu serabut kelapa sawit murni, cangkang kelapa sawit murni, dan serabut 75% + cangkang 25% kelapa sawit. Pengujian untuk mendapatkan nilai kalor bahan bakar *high heating value (HHV)* dan *low heating value (LHV)*.

Prosedur Pengujian

Adapun prosedur pengujian nilai kalor bahan bakar dengan bom kalorimeter sebagai berikut:

1. Membersihkan tabung bom dari sisa pengujian sebelumnya.
2. Menimbang bahan bakar yang akan diukur dengan timbangan sebesar 0,15 gram.
3. Mengukur volume bahan bakar.
4. Menyiapkan kawat untuk penyalu dengan menggulungnya dan memasangnya pada tangkai penyalu yang terpasang pada penutup bom.
5. Menempatkan cawan berisi bahan bakar pada ujung tangkai penyalu.
6. Menutup bom dengan kuat setelah dipasang ring-O dengan memutar penutup tersebut.
7. Mengisi oksigen kedalam bom dengan tekanan 30 bar.
8. Menempatkan bom yang telah terpasang kedalam kalorimeter.
9. Memasukan air pendingin sebanyak 1250 mL.
10. Menutup kalorimeter dengan penutupnya.
11. Menghidupkan pengaduk air pendingin selama 5 (lima) menit sebelum penyalan dilakukan.
12. Membaca dan mencatat suhu air pendingin.
13. Menghidupkan penyalan.
14. Mengaduk air pendingin selama 5 (lima) menit setelah penyalan berlangsung.
15. Membaca dan mencatat kembali suhu air pendingin.
16. Mematikan pengaduk.
17. Menyiapkan kembali peralatan untuk pengujian selanjutnya.
18. Melakukan kembali pengukuran sebanyak 5 (lima) kali berturut-turut untuk suatu bahan bakar yang diuji/diukur. Hasil pengujian adalah harga rata-rata dari hasil kelima pengukuran yang dilakukan [6].

Rumus-rumus Yang Digunakan

Adapun rumus-rumus yang digunakan adalah sebagai berikut:

1. Nilai kalor atas (HHV) dapat dihitung dengan rumus

$$HHV = (T_2 - T_1 - 0,05) \times C_v \text{ (kJ/kg) [6].}$$

2. Nilai kalor bawah (LHV) dapat dihitung dengan rumus

$$\text{LHV} = \text{HHV} - 3240 \text{ kJ/kg} [6].$$

3. Bila dilakukan n kali pengujian, maka

$$\text{HHV}_{\text{rata-rata}} = \frac{\sum_{i=1}^n \text{HHV}}{n} \text{ (kJ/kg)} [6].$$

$$\text{LHV}_{\text{rata-rata}} = \text{HHV}_{\text{rata-rata}} - 3240 \text{ (kJ/kg)}$$

Dimana :

T_1 = Suhu air dingin sebelum dinyalakan

T_2 = Suhu air penyalan

C_v = Panas jenis bom kalorimeter (73529,6 kJ/kg°C)

Kenaikan suhu akibat kawat menyala = 0,05 °C

4. Efisiensi boiler dapat dihitung dengan rumus

$$\eta_b = \frac{W_s (h_3 - h_1)}{W_f \times \text{LHV}} [5].$$

4. ANALISA DATA DAN PEMBAHASAN

Nilai Kalor Bahan Bakar

Setelah dilakukan analisa dari percobaan yang dilakukan maka hasil pengujian sebagai berikut:

Tabel 1 Hasil analisa nilai kalor bahan bakar serabut kelapa sawit murni

No	T_1 (°C)	T_2 (°C)	HHV (kJ/kg)	LHV (kJ/kg)
1	26.13	26.35	12500.032	9260.032
2	26.49	26.74	14705.92	11465.92
3	26.91	27.18	16176.512	12936.512
4	27.31	27.58	15441.216	12201.216
5	27.76	28.01	14705.92	11465.92
Rata-rata			14705.92	11465.92

Berdasarkan tabel 1 diatas, dapat dilihat bahwa nilai HHV terendah pada percobaan 1 sebesar 12500,032 kJ/kg, nilai HHV tertinggi pada percobaan 3 sebesar 16176,512 kJ/kg, nilai HHV rata-rata sebesar 14705,92 kJ/kg, nilai LHV terendah pada percobaan 1 sebesar 9260,032 kJ/kg, nilai LHV tertinggi pada percobaan 3 sebesar 12936,512 kJ/kg, dan nilai LHV rata-rata sebesar 11465,92 kJ/kg.

Tabel 2 Hasil analisa nilai kalor bahan bakar cangkang kelapa sawit murni

No	T_1 (°C)	T_2 (°C)	HHV (kJ/kg)	LHV (kJ/kg)
1	26.71	27.08	23529.472	20289.472
2	27.24	27.61	23529.472	20289.472
3	27.82	28.19	23529.472	20289.472
4	28.28	28.66	24264.768	21024.768
5	28.77	29.15	24264.768	21024.768
Rata-rata			23823.5904	20583.5904

Berdasarkan tabel 2 diatas, dapat dilihat bahwa nilai HHV terendah pada percobaan 1,2,3 sebesar 23529,472 kJ/kg, nilai HHV tertinggi pada percobaan 4,5

sebesar 24264,768 kJ/kg, nilai HHV rata-rata sebesar 23823,5904 kJ/kg, nilai LHV terendah pada percobaan 1,2,3 sebesar 20289.472 kJ/kg, nilai LHV tertinggi pada percobaan 4,5 sebesar 21024.768 kJ/kg, dan nilai LHV rata-rata sebesar 20583.5904 kJ/kg.

Tabel 3 Hasil analisa nilai kalor bahan bakar serabut 75% + cangkang 25% kelapa sawit

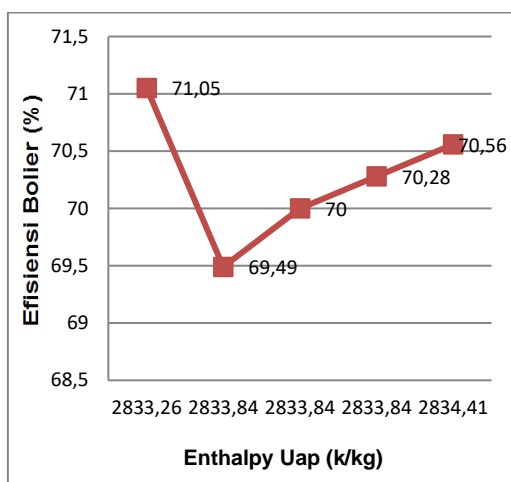
No	T ₁ (°C)	T ₂ (°C)	HHV (kJ/kg)	LHV (kJ/kg)
1	26.93	27.27	21323.584	18083.584
2	27.44	27.78	21323.584	18083.584
3	27.94	28.27	20588.288	17348.288
4	28.38	28.73	22058.88	18818.88
5	28.96	29.30	21323.584	18083.584
Rata-rata			21323.584	18083.584

Berdasarkan tabel 3 diatas, dapat dilihat bahwa nilai HHV terendah pada percobaan 3 sebesar 20588,288 kJ/kg, nilai HHV tertinggi pada percobaan 4 sebesar 22058,88 kJ/kg, nilai HHV rata-rata sebesar 21323,584 kJ/kg, nilai LHV terendah pada percobaan 3 sebesar 17348,288 kJ/kg, nilai LHV tertinggi pada percobaan 4 sebesar 18818,88 kJ/kg, dan nilai LHV rata-rata sebesar 18083,584 kJ/kg.

Analisa Efisiensi Boiler

Setelah dilakukan analisa maka diperoleh hasil sebagai berikut:

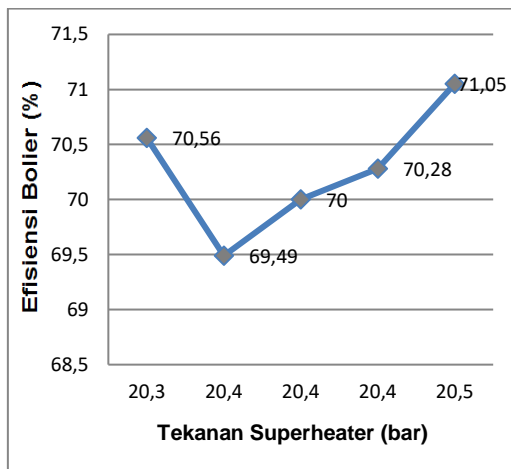
Hubungan Enthalpy Uap dengan Efisiensi Boiler



Gambar 1 Grafik hubungan enthalpy uap vs Efisiensi boiler

Berdasarkan gambar 1 diatas, dapat dilihat bahwa hubungan enthalpy uap dengan efisiensi boiler tidak konstan naik melainkan tidak teratur atau naik turun. Dimana bisa dilihat pada saat enthalpy uap 2833,26 kJ/kg efisiensi boiler sebesar 71,05 %, sedangkan pada saat enthalpy uap 2833,84 kJ/kg rata-rata efisiensi boiler sebesar 69,92 % mengalami penurunan, kemudian pada saat enthalpy uap 2834,41 kJ/kg efisiensi boiler sebesar 70,56 % mengalami kenaikan. Hal ini bisa saja terjadi disebabkan beberapa faktor yang mempengaruhi bisa saja karena tekanan superheater yang tidak konstan tetap, dan temperatur daearator yang tidak stabil.

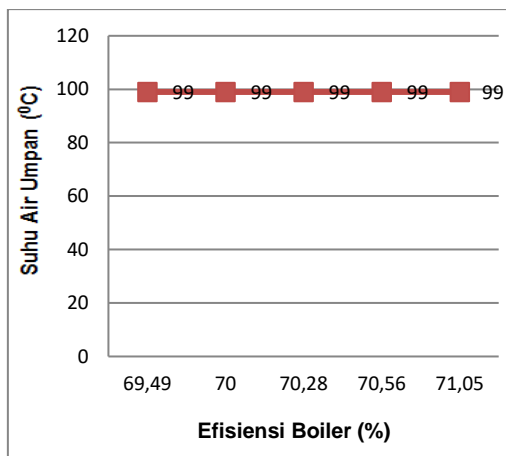
Hubungan Tekanan Superheater dengan Efisiensi Boiler



Gambar 2 Grafik hubungan tekanan superheater vs Efisiensi boiler

Berdasarkan gambar 2 diatas, dapat dilihat bahwa hubungan tekanan superheater dengan efisiensi boiler tidak konstan naik melainkan tidak teratur atau naik turun. Dimana bisa dilihat pada saat tekanan superheater 20,3 bar efisiensi boiler sebesar 70.56 %, sedangkan pada saat tekanan superheater 20,4 bar rata-rata efisiensi boiler yang diperoleh sebesar 69,92 % mengalami penurunan, kemudian pada saat tekanan superheater 20,5 bar efisiensi boiler sebesar 71.05 % mengalami kenaikan.

Hubungan Suhu Air Umpan dengan Efisiensi Boiler

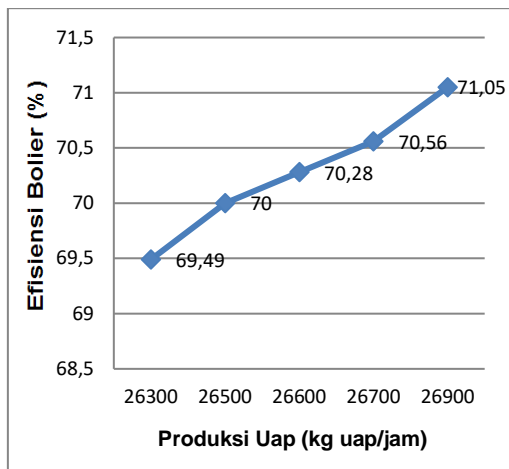


Gambar 3 Grafik hubungan suhu air umpan vs Efisiensi boiler

Berdasarkan gambar 3 diatas, dapat dilihat bahwa hubungan suhu air umpan dengan efisiensi boiler konstan tetap, dan dapat dilihat bahwa pada grafik suhu air umpan konstan dengan temperatur 99 °C perlu diketahui bahwa pada grafik suhu air umpan tersebut hasil rata-rata dari data 1, data 2, data 3, data 4, dan data 5. Untuk hubungan suhu air umpan dengan efisiensi bisa dilihat dimana pada data 1 dengan efisiensi boiler sebesar 69.49 % rata-rata temperatur 99 °C, pada data 2 dengan efisiensi boiler sebesar 70 % rata-rata temperatur tetap 99 °C pada data 3 dengan efisiensi boiler sebesar 71,05 %rata-rata temperatur tetap 99 °C, pada data 4 dengan efisiensi boiler

sebesar 70,56 % rata-rata temperatur tetap 99 °C, dan pada data 5 dengan efisiensi boiler sebesar 70,28 % rata-rata temperatur tetap 99 °C.

Hubungan Produksi Uap dengan Efisiensi Boiler



Gambar 4 Grafik hubungan produksi uap dengan efisiensi boiler

Berdasarkan gambar 4 diatas, dapat dilihat bahwa hubungan produksi uap dengan efisiensi boiler relatif konstan naik. Dimana bisa dilihat pada saat jumlah produksi uap 26300 kg uap/jam efisiensi boiler sebesar 69,49 %, pada saat jumlah produksi uap 26500 kg uap/jam efisiensi boiler naik menjadi 70 %, pada saat jumlah produksi uap 26600 ton uap/jam efisiensi boiler naik menjadi 70,28 %, pada saat jumlah produksi uap 26700 kg uap/jam efisiensi boiler naik menjadi 70,56 %, dan pada saat jumlah produksi uap 26900 kg uap/jam efisiensi boiler naik menjadi 71,05 %. Bisa disimpulkan bahwa hubungan jumlah produksi uap dengan efisiensi boiler berbanding lurus, yang artinya semakin besar jumlah produksi uap maka semakin besar efisiensi boiler yang dihasilkan.

5. KESIMPULAN

Berdasarkan analisa yang telah dilakukan, maka dapat disimpulkan beberapa hal, antara lain:

1. Nilai efisiensi water tube boiler terendah yang dihasilkan sebesar 69,49 %, dan nilai efisiensi water tube boiler tertinggi yang dihasilkan sebesar 71,05 %.
2. Membandingkan efisiensi boiler saat baru dengan keadaan sekarang mengalami penurunan, efisiensi boiler saat baru sebesar 90,9 % sedangkan efisiensi boiler dengan keadaan saat ini mengalami penurunan menjadi sebesar 69,49 % - 71,05 %.
3. Hubungan variasi tekanan superheater dengan efisiensi boiler tidak konstan naik melainkan naik turun.
4. Hubungan variasi suhu air umpan dengan efisiensi boiler konstan tetap.
5. Hubungan variasi jumlah uap yang dihasilkan dengan efisiensi boiler relatif konstan naik.
6. Nilai rata-rata yang diperoleh dari boiler untuk:
 - *Steam pressure superheater* : 20,4 bar
 - temperatur *feed tank* : 65°C
 - temperatur daerator : 99°C
 - temperatur *out let steam* : 225°C
 - *steam flow* : 26,6 ton uap/jam
7. Nilai kalor bahan bakar serabut 75% + cangkang 25% kelapa sawit:

- Nilai kalor pembakaran tinggi (HHV) HHV = 21323,584 kJ/kg
- Nilai kalor pembakaran rendah (LHV) LHV = 18083,584 kJ/kg

6. SARAN

Adapun saran-saran yang dapat diajukan pada *palm oil mill* maupun pembaca untuk menyempurnakan penelitian tentang analisa efisiensi *water tube boiler* berbahan bakar fiber dan cangkang untuk kedepan ialah sebagai berikut:

1. Untuk mengurangi penurunan efisiensi boiler lakukan pengontrolan terhadap kandungan air pada *feed water* sebelum masuk ke deaerator.
2. Lakukan pengecekan katup-katup yang ada pada boiler, harus diperhatikan bahwa semua katup dapat berfungsi dengan baik.
3. Untuk meningkatkan efisiensi boiler lakukan pengecekan secara berkala, dan pembersihan pipa-pipa boiler secara berkala.
4. Untuk meningkatkan efisiensi boiler kandungan air yang berlebihan pada bahan bakar untuk diperhatikan.
5. Temperatur air umpan supaya lebih diperhatikan.

DAFTAR PUSATAKA

- [1] <http://www.scribd.com/doc/28323850/Pengetahuan-Umum-Boiler>
- [2] Bahan Kuliah Ketel Uap FT USU Medan
- [3] Tambunan., 1984, *Ketel Uap*, Karya Agung, Jakarta.
- [4] Djokosetyardjo, IR. M. J, 2003, *Ketel Uap*, Cetakan Kelima, Pradnya Paramita. Jakarta.
- [5] Muin A. Syamsir. 1988. "*Pesawat-pesawat Konversi Energi I (Ketel Uap)*". Edisi Pertama. Penerbit CV. Rajawali. Jakarta.
- [6] Panduan Percobaan Bom Kalorimeter Laboratorium Mesin FT USU Medan