



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



KINERJA BOILER PLTU X DENGAN METODE *INPUT-OUTPUT DAN ENERGY BALANCE*



**PROGRAM STUDI PEMBANGKIT TENAGA LISTRIK
JURUSAN TEKNIK MESIN
POLITEKNIK NEGERI JAKARTA**
Agustus, 2022



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

**KINERJA BOILER PLTU X DENGAN METODE
INPUT-OUTPUT DAN ENERGY BALANCE**

SKRIPSI

Laporan ini disusun sebagai salah satu syarat untuk menyelesaikan pendidikan Sarjana Terapan Program Studi Pembangkit Tenaga Listrik, Jurusan Teknik Mesin

**POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA**

Oleh:

**Fara Arinda Zulfa
NIM. 1802421031**

**PROGRAM STUDI PEMBANGKIT TENAGA LISTRIK
JURUSAN TEKNIK MESIN
POLITEKNIK NEGERI JAKARTA
2022**



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta



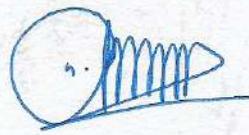
**HALAMAN PERSETUJUAN
SKRIPSI**

**KINERJA BOILER PLTU X DENGAN METODE *INPUT-OUTPUT* DAN
*ENERGY BALANCE***

Oleh:
Fara Arinda Zulfa
NIM. 1802421031
Program Studi Sarjana Terapan Pembangkit Tenaga Listrik

Laporan Skripsi telah disetujui oleh pembimbing

Pembimbing 1



Arifia Ekayuliana, S.T., M.T.
NIP. 199107212018032001

Pembimbing 2



Ir., Andi Ulfiana, M.Si.
NIP. 196208021990032002

Ketua Program Studi
Sarjana Terapan Pembangkit Tenaga Listrik



Cecep Slamet Abadi, S.T., M.T.
NIP. 196605191990031002

**HALAMAN PENGESAHAN
SKRIPSI**

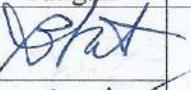
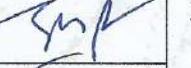
**KINERJA BOILER PLTU X DENGAN METODE *INPUT-OUTPUT* DAN
*ENERGY BALANCE***

Oleh:

Fara Arinda Zulfa
NIM. 1802421031

Program Studi Sarjana Terapan Pembangkit Tenaga Listrik

Telah berhasil dipertahankan dalam sidang sarjana terapan di hadapan Dewan Penguji pada tanggal 29 Agustus 2022 dan diterima sebagai persyaratan untuk memperoleh gelar Sarjana Terapan pada Program Studi Sarjana Terapan Pembangkit Tenaga Listrik Jurusan Teknik Mesin

No.	Nama	Posisi Penguji	Tanda Tangan	Tanggal
1	Ir. Budi Santoso, M.T. NIP. 195911161990111001	Penguji 1		
2	Ir. Emir Ridwan, M.T. NIP. 196002021990031001	Penguji 2		29 Agustus 2022
3	Cecep Slamet Abadi, S.T., M.T. NIP. 196605191990031002	Penguji 3		

Depok, 29 Agustus 2022

Disahkan oleh:

Ketua Jurusan Teknik Mesin



Dr. Eng., Muslimin, S.T., M.T., IWE.
NIP. 197707142008121005

LEMBAR PERNYATAAN ORISINALITAS

Saya yang bertanda tangan di bawah ini:

Nama : Fara Arinda Zulfa
NIM : 1802421031

Program Studi : Sarjana Terapan Pembangkit Tenaga Listrik

Menyatakan bahwa yang dituliskan di dalam Skripsi ini adalah hasil karya saya sendiri bukan jiplakan (plagiasi) karya orang lain baik sebagian atau seluruhnya. Pendapat, gagasan, atau temuan orang lain yang terdapat di dalam Skripsi telah saya kutip dan saya rujuk sesuai dengan etika ilmiah.

Demikian pernyataan ini saya buat dengan sebenar-benarnya.

Depok, 26 Agustus 2022



A handwritten signature of 'Fara' is written over a yellow Indonesian postage stamp. The stamp features the text 'REPUBLIK INDONESIA', '200', 'METERAI TEMPEL', and a serial number 'B2B03AJX622339631'. It also contains the national emblem of Indonesia and the date '26 AGUSTUS 2022'.

Fara Arinda Zulfa
NIM. 1802421031



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

KINERJA BOILER PLTU X DENGAN METODE INPUT-OUTPUT DAN ENERGY BALANCE

Fara Arinda Zulfa¹, Arifia Ekayuliana², dan Andi Ulfiana³

¹Program Studi Pembangkit Tenaga Listrik, Jurusan Teknik Mesin, Politeknik Negeri Jakarta, Jl. Prof. G. A. Siwabessy, Kampus UI, Depok, 16425

Email: fara.arindazulfa.tm18@mhsw.pnj.ac.id

ABSTRAK

Proses pembakaran batu bara menghasilkan panas dan gas buang, fly ash dan bottom ash sebagai produk pembakaran. Panas dan gas buang dimanfaatkan untuk memanaskan fluida kerja di dalam boiler, kemudian gas buang akan dikeluarkan melalui chimney. Gas buang yang dikeluarkan ke udara ambien ini masih mengandung produk pembakaran berupa Karbon Dioksida dan Karbon Monoksida sebagai emisi yang harus dipantau dan salah satu upaya pemantauan emisi yaitu dengan perhitungan kinerja pembakaran atau kinerja boiler. Metode yang digunakan dalam perhitungan kinerja boiler yaitu metode *input-output* dan metode *energy balance*. Hasil perhitungan metode *input-output* dengan nilai terbesar adalah data 2 yaitu 84,839%. Hasil perhitungan metode *energy balance* HHV basis dan LHV basis dengan nilai terbesar adalah data 3 dengan 88,3354% dan 92,6354%

**POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA**

Kata-kata kunci: Kinerja Boiler, Metode *Input-Output*, Metode *Energy Balance*



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

KINERJA BOILER PLTU X DENGAN METODE INPUT-OUTPUT DAN ENERGY BALANCE

Fara Arinda Zulfa¹², Arifia Ekayuliana², dan Andi Ulfiana³

¹Program Studi Pembangkit Tenaga Listrik, Jurusan Teknik Mesin, Politeknik Negeri Jakarta, Jl. Prof. G. A. Siwabessy, Kampus UI, Depok, 16425

Email: fara.arindazulfa.tm18@mhsw.pnj.ac.id

ABSTRACT

Coal combustion produces heat and exhaust gases, fly ash, and bottom ash as combustion products. Heat and exhaust gases are used to heat the working fluid in the boiler then, the exhaust gases will be expelled through the chimney. The exhaust gases released into the ambient air still contain combustion products in the form of Carbon Dioxide and Carbon Monoxide as emissions that should be monitored and one of the emission monitoring efforts is by calculating combustion performance or boiler performance. The method used in calculating boiler performance is input-output method and energy balance method. The result of calculation of the input-output method with the largest value is data 2 is 84,839%. The result of calculation of the energy balance method HHV basis and LHV basis with the largest value is data 3 is 88,3354% and 92,62354%..

Keyword: Boiler Performance, Input-Output Method, Energy Balance Method



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

KATA PENGANTAR

Puji syukur Penulis panjatkan kehadirat Allah Subhanahu Wa Ta’ala atas rahmat dan hidayah-Nya, Penulis dapat menyelesaikan penulisan skripsi yang berjudul “Kinerja Boiler Pltu X Dengan Metode *Input-Output* Dan *Energy Balance*”. Terselesaikannya naskah skripsi ini tidak lepas dari bantuan dan bimbingan berbagai pihak, sejak masa persiapan penelitian hingga penyusunan naskah skripsi. Bantuan yang tulus dari berbagai pihak yang terus-menerus memberikan semangatnya kepada Penulis untuk menyelesaikan penulisan naskah skripsi ini. Penulis sangat menghormati dan berterimakasih kepada seluruh pihak yang terlibat diantaranya:

1. Kedua orang tua Bapak Giman dan Ibu Paryatun beserta abang Reza dan kakak Dinda atas dukungan moril dan finansial
2. Bapak Dr. Eng Muslimin, S.T., M.T., IWE. selaku Ketua Jurusan Teknik Mesin Politeknik Negeri Jakarta
3. Bapak Cecep Slamet Abadi, S.T., M.T. selaku Ketua Program Studi Pembangkit Tenaga Listrik
4. Ibu Arifia Ekayuliana, S.T., M.T. selaku pembimbing satu yang tidak pernah menyerah terus memberikan dukungannya terhadap Penulis
5. Ibu Ir. Andi Ulfiana, M.Si. selaku pembimbing dua yang terus menerus memberikan semangat dan saran kepada Penulis
6. PLTU X yang telah memberikan data performan tes
7. Astry Afrilia, Dimas Patar, Fadia Ramadhania dan Nathanael yang telah banyak membantu penulis dalam proses penggerjaan skripsi
8. Faisal Azizi, Bagas Al Rizky, Yubdina dan Fadia Ramadhania selaku tim selama Praktik Kerja Lapangan yang telah membantu dalam proses penggerjaan skripsi judul sebelumnya.
9. Sulistiowati, Herlinda dan Andini Maharani selaku teman sekolah Penulis yang terus memberikan dukungannya



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

10. Serta seluruh pihak lainnya yang tidak dapat Penulis sebutkan satu persatu

Semoga skripsi ini menjadi tambahan ilmu bagi Penulis dan bermanfaat bagi pembaca. Mohon maaf Penulis ucapkan jika masih terdapat kesalahan dan kekurangan pada skripsi ini. Semoga kekurangan pada skripsi ini dapat disempurnakan oleh Penulis pada kesempatan lain.

Depok, 26 Agustus 2022

Fara Arinda Zulfa
NIM. 1802421031

**POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA**



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

DAFTAR ISI

HALAMAN PERSETUJUAN	iv
HALAMAN PENGESAHAN	v
LEMBAR PERNYATAAN ORISINALITAS	vi
ABSTRAK	vii
KATA PENGANTAR	ix
DAFTAR ISI	xi
DAFTAR TABEL	xiii
DAFTAR GAMBAR	xiv
BAB I PENDAHULUAN	1
1.1. Latar Belakang	1
1.2. Rumusan Masalah	2
1.3. Pertanyaan Penelitian	2
1.4. Tujuan Penelitian.....	2
1.5. Manfaat Penelitian.....	2
1.6. Sistematika Penulisan Skripsi	2
BAB II TINJAUAN PUSTAKA	4
2.1. Landasan Teori	4
2.1.1. <i>Boiler</i>	4
2.1.2. Sistem Operasi <i>Boiler</i>	6
2.1.3. Kinerja <i>Boiler</i>	7
2.2. Kajian Literatur	13
2.3. Kerangka Pemikiran	14
BAB III METODE PENELITIAN	15
3.1. Jenis Penelitian	15
3.2. Objek Penelitian	15
3.3. Metode Pengambilan Data	15
3.4. Jenis dan Sumber Data Penelitian	15
3.5. Metode Pengumpulan Data Penelitian	15
3.6. Metode Analisis Data	17
BAB IV HASIL PENELITIAN DAN PEMBAHASAN	19
4.1. Hasil Penelitian.....	19
4.2. Pembahasan	40



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

4.2.1. Metode <i>Input-Output</i>	40
4.2.2. Metode <i>energy balance</i>	41
BAB V PENUTUP.....	52
5.1. Kesimpulan.....	52
5.2. Saran	52
DAFTAR PUSTAKA	53





© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

DAFTAR TABEL

Tabel 3.1 Parameter Operasi Boiler	16
Tabel 4.2 Hasil perhitungan metode Input-output	23
Tabel 4.3 Data Proximate Analysis.....	23
Tabel 4.4 Data ultimate analysis batu bara	24
Tabel 4.5 Air and gas temperature	25
Tabel 4.6 Nilai Entalpi	26
Tabel 4.7 Flue gas analysis	27
Tabel 4.8Nilai Carbon in ash masing-masing data	27
Tabel 4.9 Nilai Mass of residue masing-masing data	28
Tabel 4.10 Nilai Unburn carbon in fuel masing-masing data	28
Tabel 4.11 Nilai Carbon burned content masing-masing data.....	29
Tabel 4.12 Nilai Theoretical air masing-masing data	29
Tabel 4.13 Nilai mol theoretical air ketiga data.....	30
Tabel 4.14 Nilai mol product dari pembakaran bahan bakar ketiga data.....	30
Tabel 4.15 Nilai Excess air ketiga data	31
Tabel 4.16 Nilai massa udara aktual ketiga data.....	31
Tabel 4.17 Nilai dry gas ketiga data.....	33
Tabel 4.18 Kinerja boiler HHV basis	38
Tabel 4.19 Kinerja boiler LHV basis	39

POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

DAFTAR GAMBAR

Gambar 2.1 Ekonomizer [4].....	4
Gambar 2.2 Boiler Drum [4]	5
Gambar 2.3 Downcomer [4]	5
Gambar 4.1 Grafik perhitungan metode input-output.....	40
Gambar 4.2 L1 HHV basis.....	41
Gambar 4.3 L1 LHV basis.....	41
Gambar 4.4 L2 HHV basis.....	42
Gambar 4.5 L2 LHV basis	43
Gambar 4.6 L3 HHV basis.....	43
Gambar 4.7 L3 LHV basis	44
Gambar 4.8 L4 HHV basis.....	44
Gambar 4.9 L4 LHV basis	45
Gambar 4.10 L5 HHV basis.....	45
Gambar 4.11 L5 LHV basis	46
Gambar 4.12 L6 HHV basis.....	46
Gambar 4.13 L6 LHV basis	47
Gambar 4.14 L7 HHV basis	47
Gambar 4.15 L7 LHV basis	48
Gambar 4.16 L8 HHV basis.....	48
Gambar 4.17 L8 LHV basis	49
Gambar 4.18 L9 HHV basis.....	49
Gambar 4.19 L9 LHV basis	50
Gambar 4.20 L10 HHV basis.....	50
Gambar 21 L10 LHV basis	51

**POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA**



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

BAB I PENDAHULUAN

1.1. Latar Belakang

Pembangkit Listrik Tenaga Uap atau disingkat PLTU merupakan seperangkat pembangkit listrik yang mengubah energi kimia dalam bahan bakar fosil seperti batu bara, gas, minyak menjadi energi panas, energi mekanik dan akhirnya energi listrik melalui proses pembakaran sehingga menghasilkan panas yang digunakan untuk mengubah fasa air dalam *tube wall riser* menjadi uap penggerak turbin dan memutar generator [1].

Proses pembakaran mengeluarkan emisi berupa panas dan gas buang, *fly ash* (debu) dan *bottom ash* (abu). *Fly ash* dan *bottom ash* akan tertampung di silo, sedangkan panas dan gas buang dimanfaatkan untuk memanaskan air dan udara bahan bakar. Setelah gas buang dimanfaatkan panasnya, gas buang akan dikeluarkan melalui *chimney* atau cerobong. Gas buang ini mengandung produk-produk dari reaksi pembakaran dan residu. Residu yang keluar bersamaan dengan gas buang akan menempel pada *electrostatic precipitator*, sedangkan produk reaksi pembakaran berupa Oksigen (O_2), Karbon Dioksida (CO_2), Karbon Monoksida (CO), Nitrogen Oksida (NO_x) dan Sulfur Dioksida (SO_x) akan diluarkan ke udara bebas. Emisi yang dihasilkan dari proses pembakaran harus dipantau supaya tidak menimbulkan pencemaran udara. Salah satu bentuk pemantauan emisi yaitu dengan perhitungan kinerja pembakaran [2].

Menurut Peraturan Menteri Lingkungan Hidup dan Kehutanan Republik Indonesia, kinerja pembakaran atau kinerja pada boiler dapat dihitung dengan perhitungan langsung atau metode *input-output* yang menunjukkan kemampuan *burner* dalam membakar keseluruhan bahan bakar yang masuk ke dalam *boiler* atau ruang bakar. Selain perhitungan langsung, perhitungan tidak langsung pada kinerja boiler juga dapat dilakukan untuk mengetahui lebih rinci rugi-rugi panas pada proses pembakaran [3].

Penelitian sebelumnya terkait kinerja *boiler* [3] melakukan perhitungan dengan metode langsung. Maka dari itu, peneliti melakukan penelitian lanjutan



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

yaitu melakukan perhitungan kinerja boiler dengan metode *input-output* dan metode *energy balance*. Metode *input-output* merupakan metode berdasarkan perbandingan panas yang dihasilkan oleh *boiler* terhadap total *input* bahan bakar. Metode *energy balance* merupakan metode berdasarkan rugi-rugi panas. Penelitian ini menggunakan ASME PTC 4-1998 sebagai referensi perhitungan kinerja boiler berdasarkan sumber data yaitu data sekunder performan tes PLTU X.

1.2. Rumusan Masalah

Berdasarkan latar belakangnya, penelitian ini memiliki rumusan masalah yaitu:

1. Perhitungan metode *input-output* pada kinerja boiler.
2. Perhitungan metode *energy balance* pada kinerja boiler.

1.3. Pertanyaan Penelitian

Pada penelitian ini ada beberapa permasalahan yang akan dibahas yaitu

1. Bagaimana perhitungan metode *input-output* pada kinerja boiler?
2. Bagaimana perhitungan metode *energy balance* pada kinerja boiler?

1.4. Tujuan Penelitian

Tujuan dari penelitian ini adalah :

1. Melakukan perhitungan metode *input-output* pada kinerja boiler.
2. Melakukan perhitungan metode *energy balance* pada kinerja boiler.

1.5. Manfaat Penelitian

Dengan melakukan perhitungan kinerja pembakaran pada boiler menggunakan metode *input-output* dan metode *energy balance*, dapat diketahui losses-losses yang ada pada proses pembakaran.

1.6. Sistematika Penulisan Skripsi

Dalam skripsi ini, terdapat sistematika penulisan sebagai berikut :

- a. BAB I PENDAHULUAN



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Bab ini menjelaskan latar belakang, rumusan masalah, pertanyaan penelitian, tujuan penelitian, manfaat penelitian, serta sistematika penulisan skripsi.

b. BAB II TINJAUAN PUSTAKA

Bab ini menjelaskan landasan teori yang berkaitan dengan topik penelitian diantaranya *boiler*, sistem operasi *boiler*, serta kinerja boiler berupa referensi perhitungan kedua metode.

c. BAB III METODOLOGI PENELITIAN

Bab ini menjelaskan jenis penelitian, objek penelitian, metode pengambilan sampel, jenis dan sumber data penelitian, metode pengumpulan data penelitian serta metode analisis data.

d. BAB IV HASIL DAN PEMBAHASAN

Bab ini menjelaskan hasil penelitian berupa data yang diperoleh, perhitungan serta analisis perhitungan berdasarkan metode *input-output* dan metode *energy balance*.

e. BAB V PENUTUP

Bab ini berisi kesimpulan dari penelitian yang dilakukan dan saran untuk penelitian selanjutnya.

**POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA**



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

BAB V PENUTUP

5.1. Kesimpulan

Pada penelitian ini dapat disimpulkan bahwa:

1. Perhitungan kinerja boiler metode *input-output* dilakukan dengan parameter *main steam flow* dan selisih entalpi uap dan air umpan sebagai Q_{out} dan parameter *fuel flow* dan nilai kalor batu bara sebagai Q_{in} . Hasil perhitungan kinerja boiler dengan metode *input-output* paling besar adalah data 2 yaitu sebesar 85,63%.
2. Perhitungan kinerja boiler metode *energy balance* dilakukan dengan menghitung *heat loss due to heat in dry flue gas* (L1), *heat loss due to moisture in fuel* (L2), *heat loss due to moisture from burning of hydrogen in fuel* (L3), *heat loss due to moisture in air* (L4), *heat loss due to combustible in refuse* (L5), *heat loss due to surface radiation and combustion* (L6), *heat loss due to unmeasured losses* (L7), *heat loss due to sensible heat in bottom ash* (L8), *heat loss due to sensible heat in fly ash* (L9), dan *heat loss due to formation carbon monoxide* (L10). Hasil perhitungan kinerja boiler dengan metode *energy balance* paling besar baik dari basis HHV maupun basis LHV adalah data 3 dengan nilai sebesar 88,3354% dan 92,6354%.

5.2. Saran

Berdasarkan penelitian yang dilakukan terkait perhitungan kinerja boiler PLTU X dengan metode *input-output* dan metode *energy balance*

1. Industri yang melakukan perhitungan kinerja boiler berdasarkan perhitungan ASME PTC 4.1 sebaiknya melakukan perhitungan berdasarkan ASME PTC 4-1998 dimana dalam ASME PTC 4-1998 perhitungan yang dilakukan lebih mendetail.



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

DAFTAR PUSTAKA

- [1] J. S. Y. L. K. Y. L. Xiao Wu, "Steam power plant configuration, design and control," 2015.
- [2] ALLIN, "PERMENLHK NO P.15 2019 BAKU MUTU EMISI PEMBANGKIT LISTRIK TENAGA TERMAL," 2019. [Online].
- [3] A. Sugiharto, "Perhitungan Efisiensi Boiler dengan Metode Secara Langsung pada Boiler Pipa Api," 2019.
- [4] N. Fadhillah, "Analisa Pengaruh Terbentuknya Slagging dan Fouling Terhadap Kinerja Boiler pada Boiler Supercritical," 2019.
- [5] B. Rahman, "Kajian Efektivitas Ekonomizer pada Sistem Boiler Kapasitas 20T/h Tekanan 20Barg," 2020.
- [6] T. H. Assidiqy, "Dampak Ragam Batu Bara Terhadap Efisiensi Boiler PLTU X," 2021.
- [7] R. Afrianto, "Laporan Kerja Praktik di PT. PLN (Persero) Sektor Pembangkitan Ombilin Sistem Eksitasi Generator," 2012.
- [8] ALLIN, "PERMENLHK NO P.15 2019-LAMPIRAN XVI PERHITUNGAN KINERJA PEMBAKARAN," 2019.
- [9] T. A. S. o. M. Engineers, Fired Steam Generator ASME PTC 4-1998 Performance Test Code.

**POLITEKNIK
NEGERI
JAKARTA**



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta





© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Lampiran 1 Analisis batu bara data 1-September

Coal Analysis

Parameter	Symbol	Unit	Value	
Fuel Higher Heating Value				
Higher Heating Value (AR)	He	kcal/kg-f	6,184.00	
Proximate Analysis				
Total Moisture Content (AR)	MFrWF	wt%	5.830	
Fixed Carbon Content (AR)	MFrFC	wt%	44.25	
Volatile Matter (AR)	MFrVm	wt%	32.790	
Ash Content (AR)	MFrAsF	wt%	17.140	
Total		wt%	100.0	
Ultimate Analysis				
Carbon Content (AR)	MpCF	wt%	60.610	
Hydrogen Content (AR)	MpH2F	wt%	5.920	
Oxygen Content (AR)	MpO2F	wt%	8.880	
Sulfur Content (AR)	MpSF	wt%	0.830	
Nitrogen Content (AR)	MpN2F	wt%	0.790	
Ash Content (AR)	MpAsF	wt%	17.140	
Moisture Content (AR)	MpWF	wt%	5.830	
Total		wt%	100.000	
Ash Analysis				
Carbon Content in Fly Ash	MpCfa	wt %	5.230	
Carbon Content in Bottom Ash	MpCba	wt %	34.350	
Fly Ash Split	xUCf	%	0.900	
Bottom Ash Split	xUCb	%	0.100	
Mass of Residue	MFrR/wdp	kg/kg fuel	0.079	
Carbon in Ash	MpCA	kg/kg refuse	0.474	
Unburn Carbon in Fuel	MpUbC	wt%	0.038	
Carbon Burned Content	MpCb	wt%	60.572	



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Lampiran 2 Analisis batu bara data 2-Okttober

Coal Analysis			
Parameter	Symbol	Unit	Value
Fuel Higher Heating Value			
Higher Heating Value (AR)	He	kcal/kg-f	6,067.00
Proximate Analysis			
Total Moisture Content (AR)	MFr/wF	wt%	6.630
Fixed Carbon Content (AR)	MFrFC	wt%	42.83
Volatile Matter (AR)	MFrVm	wt%	32.800
Ash Content (AR)	MFrAsF	wt%	17.740
Total		wt%	100.0
Ultimate Analysis			
Carbon Content (AR)	MpCF	wt%	52.870
Hydrogen Content (AR)	MpH2F	wt%	4.030
Oxygen Content (AR)	MpO2F	wt%	16.600
Sulfur Content (AR)	MpSF	wt%	0.730
Nitrogen Content (AR)	MpN2F	wt%	1.400
Ash Content (AR)	MpAsF	wt%	17.740
Moisture Content (AR)	MpWf	wt%	6.630
Total		wt%	100.000
Ash Analysis			
Carbon Content in Fly Ash	MpCfa	wt %	5.830
Carbon Content in Bottom Ash	MpCba	wt %	26.560
Fly Ash Split	xUCf	%	0.900
Bottom Ash Split	xUCb	%	0.100
Mass of Residue	MFrR/wdp	kg/kg fuel	0.079
Carbon in Ash	MpCA	kg/kg refuse	0.474
Unburn Carbon in Fuel	MpUbc	wt%	0.036
Carbon Burned Content	MpCb	wt%	52.832



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Lampiran 3 Analisis batu bara data 3-November

Coal Analysis

Parameter	Symbol	Unit	Value
Fuel Higher Heating Value			
Higher Heating Value (AR)	He	kcal/kg-f	6,262.00
Proximate Analysis			
Total Moisture Content (AR)	MFrWF	wt%	5.680
Fixed Carbon Content (AR)	MFrFC	wt%	44.33
Volatile Matter (AR)	MFrVm	wt%	33.810
Ash Content (AR)	MFrAsF	wt%	16.170
Total		wt%	100.0
Ultimate Analysis			
Carbon Content (AR)	MpCF	wt%	53.310
Hydrogen Content (AR)	MpH2F	wt%	4.880
Oxygen Content (AR)	MpO2F	wt%	11.450
Sulfur Content (AR)	MpSF	wt%	0.670
Nitrogen Content (AR)	MpN2F	wt%	1.240
Ash Content (AR)	MpAsF	wt%	16.170
Moisture Content (AR)	MpWF	wt%	5.680
Total		wt%	100.000
Ash Analysis			
Carbon Content in Fly Ash	MpCfa	wt %	4.350
Carbon Content in Bottom Ash	MpCba	wt %	14.330
Fly Ash Split	xUCf	%	0.300
Bottom Ash Split	xUCb	%	0.100
Mass of Residue	MFrR/wdp	kg/kg fuel	0.079
Carbon in Ash	MpCA	kg/kg refuse	0.474
Unburn Carbon in Fuel	MpUBC	wt%	0.038
Carbon Burned Content	MpCb	wt%	53.872



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Lampiran 4 Data Ambien

0/2/2017 10:40	31.40	989.000	48.00	23.90
6/2/2017 10:47	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:48	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:49	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:50	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:51	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:52	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:53	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:54	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:55	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:56	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:57	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:58	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 10:59	31.40	989.000	48.60	23.90
6/2/2017 11:00	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:01	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:02	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:03	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:04	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:05	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:06	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:07	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:08	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:09	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:10	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:11	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:12	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:13	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:14	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:15	31.70	988.000	48.50	23.90
6/2/2017 11:16	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:17	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:18	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:19	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:20	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:21	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:22	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:23	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:24	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:25	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:26	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:27	31.60	988.000	48.50	22.90
6/2/2017 11:28	31.60	988.000	48.50	22.90
Average	31.53	989.13	49.11	23.18



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta:

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:
 - a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.
 - b. Pengutipan tidak mengugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta
 2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Lampiran 5 Superheated Water Steam Table

922 | Thermodynamics

TABLE A-6

Superheated water (*Continued*)

<i>T</i> °C	<i>v</i> m ³ /kg	<i>u</i> kJ/kg	<i>h</i> kJ/kg	<i>s</i> kJ/kg · K	<i>v</i> m ³ /kg	<i>u</i> kJ/kg	<i>h</i> kJ/kg	<i>s</i> kJ/kg · K	<i>v</i> m ³ /kg	<i>u</i> kJ/kg	<i>h</i> kJ/kg	<i>s</i> kJ/kg · K
<i>P</i> = 4.0 MPa (250.35°C)					<i>P</i> = 4.5 MPa (257.44°C)					<i>P</i> = 5.0 MPa (263.94°C)		
Sat.	0.04978	2601.7	2800.8	6.0696	0.04406	2599.7	2798.0	6.0198	0.03945	2597.0	2794.2	5.9737
275	0.05461	2668.9	2887.3	6.2312	0.04733	2681.4	2864.4	6.1429	0.04144	2632.3	2839.5	6.0571
300	0.05887	2726.2	2961.7	6.3639	0.05138	2713.0	2944.2	6.2854	0.04535	2699.0	2925.7	6.2111
350	0.06647	2827.4	3093.3	6.5843	0.05842	2818.6	3081.5	6.5153	0.05197	2809.5	3069.3	6.4516
400	0.07343	2920.8	3214.5	6.7714	0.06477	2914.2	3205.7	6.7071	0.05784	2907.5	3196.7	6.6483
450	0.08004	3011.0	3331.2	6.9386	0.07076	3005.8	3324.2	6.8770	0.06332	3000.6	3317.2	6.8210
500	0.08644	3100.3	3446.0	7.0922	0.07652	3096.0	3440.4	7.0323	0.06858	3091.8	3434.7	6.9781
600	0.09886	3279.4	3674.9	7.3706	0.08766	3276.4	3670.9	7.3127	0.07870	3273.3	3666.9	7.2605
700	0.11098	3462.4	3906.3	7.6214	0.09850	3460.0	3903.3	7.5647	0.08852	3457.7	3903.3	7.5136
800	0.12292	3650.6	4142.3	7.8523	0.10916	3648.8	4140.0	7.7962	0.09816	3646.9	4137.7	7.7458
900	0.13476	3844.8	4383.9	8.0675	0.11972	3843.3	4382.1	8.0118	0.10769	3841.8	4380.2	7.9619
1000	0.14653	4045.1	4631.2	8.2698	0.13020	4043.9	4629.8	8.2144	0.11715	4042.6	4628.3	8.1648
1100	0.15824	4251.4	4884.4	8.4612	0.14064	4250.4	4883.2	8.4060	0.12655	4249.3	4882.1	8.3566
1200	0.16992	4463.5	5143.2	8.6430	0.15103	4462.6	5142.2	8.5880	0.13592	4461.6	5141.3	8.5388
1300	0.18157	4680.9	5407.2	8.8164	0.16140	4680.1	5406.5	8.7616	0.14527	4679.3	5405.7	8.7124
<i>P</i> = 6.0 MPa (275.59°C)					<i>P</i> = 7.0 MPa (285.83°C)					<i>P</i> = 8.0 MPa (295.01°C)		
Sat.	0.03245	2589.9	2784.6	5.8902	0.027378	2581.0	2772.6	5.8148	0.023525	2570.5	2758.7	5.7450
300	0.03619	2668.4	2885.6	6.0703	0.029492	2633.5	2839.9	5.9337	0.024279	2592.3	2786.5	5.7937
350	0.04225	2790.4	3043.9	6.3357	0.035262	2770.1	3016.9	6.2305	0.029975	2748.3	2988.1	6.1321
400	0.04742	2893.7	3178.3	6.5432	0.039958	2879.5	3159.2	6.4502	0.034344	2864.6	3139.4	6.3658
450	0.05217	2989.9	3302.9	6.7219	0.044187	2979.0	3288.3	6.6353	0.038194	2967.8	3273.3	6.5579
500	0.05867	3083.1	3423.1	6.8826	0.048157	3074.3	3411.4	6.8000	0.041767	3065.4	3399.5	6.7266
550	0.06102	3175.2	3541.3	7.0308	0.051966	3167.9	3531.6	6.9507	0.045172	3160.5	3521.8	6.8800
600	0.06527	3267.2	3658.8	7.1693	0.055665	3261.0	3650.6	7.0910	0.048463	3254.7	3642.4	7.0221
700	0.07355	3453.0	3894.3	7.4247	0.062850	3448.3	3888.3	7.3487	0.054829	3443.6	3882.2	7.2822
800	0.08165	3643.2	4133.1	7.6582	0.069856	3639.5	4128.5	7.5836	0.061011	3635.7	4123.8	7.5185
900	0.08964	3838.8	4376.6	7.8751	0.076750	3835.7	4373.0	7.8014	0.067082	3832.7	4369.3	7.7372
1000	0.09756	4040.1	4625.4	8.0786	0.083571	4037.5	4622.5	8.0055	0.073079	4035.0	4619.6	7.9419
1100	0.10543	4247.1	4879.7	8.2709	0.090341	4245.0	4877.4	8.1982	0.079025	4242.8	4875.0	8.1350
1200	0.11326	4459.8	5139.4	8.4534	0.097075	4457.9	5137.4	8.3810	0.084934	4456.1	5135.5	8.3101
1300	0.12107	4677.7	5404.1	8.6273	0.103781	4676.1	5402.6	8.5551	0.090817	4674.5	5401.0	8.4925
<i>P</i> = 9.0 MPa (303.35°C)					<i>P</i> = 10.0 MPa (311.00°C)					<i>P</i> = 12.5 MPa (327.81°C)		
Sat.	0.020489	2558.5	2712.9	5.6791	0.018028	2545.2	2725.5	5.6159	0.013496	2505.6	2674.3	5.4638
325	0.023284	2647.6	2857.1	5.8738	0.019877	2611.6	2810.3	5.7596				
350	0.025816	2725.0	2957.3	6.0380	0.022440	2699.6	2924.0	5.9160	0.016138	2624.9	2826.6	5.7130
400	0.029960	2849.2	3118.8	6.2876	0.026436	2833.1	3097.5	6.2141	0.020030	2789.6	3040.0	6.0433
450	0.033524	2956.3	3258.0	6.4872	0.029782	2944.5	3242.4	6.4219	0.023019	2913.7	3201.5	6.2749
500	0.036793	3056.3	3387.4	6.6603	0.032811	3047.0	3375.1	6.5995	0.025630	3023.2	3343.6	6.4651
550	0.039885	3153.0	3512.0	6.8164	0.035655	3145.4	3502.0	6.7585	0.028033	3126.1	3476.5	6.6317
600	0.042861	3248.4	3634.1	6.9605	0.038378	3242.0	3625.8	6.9045	0.030300	3225.8	3604.6	6.7828
650	0.045755	3343.4	3755.2	7.0954	0.041018	3338.0	3748.1	7.0408	0.032491	3324.1	3730.2	6.9227
700	0.048589	3438.8	3876.1	7.2229	0.043597	3434.0	3870.0	7.1693	0.034612	3422.0	3854.6	7.0640
800	0.054132	3632.0	4119.2	7.4606	0.048629	3628.2	4114.5	7.4085	0.038724	3618.8	4102.8	7.2967
900	0.059562	3829.6	4365.7	7.6802	0.053547	3826.5	4362.0	7.6290	0.042720	3818.9	4352.9	7.5195
1000	0.064919	4034.2	4616.7	7.8855	0.0585391	4029.9	4613.8	7.8349	0.046641	4023.5	4606.5	7.7269
1100	0.070224	4240.7	4872.7	8.0791	0.063183	4238.5	4870.3	8.0289	0.050510	4233.1	4864.5	7.9220
1200	0.075492	4454.2	5133.6	8.2625	0.067938	4452.4	5131.7	8.2126	0.054342	4447.7	5127.0	8.1065
1300	0.080733	4672.9	5399.5	8.4371	0.072667	4671.3	5398.0	8.3874	0.058147	4667.3	5394.1	8.2819



© Hak Cipta milik Politeknik Negeri Jakarta

Hak Cipta :

1. Dilarang mengutip sebagian atau seluruh karya tulis ini tanpa mencantumkan dan menyebutkan sumber:

a. Pengutipan hanya untuk kepentingan pendidikan, penelitian, penulisan karya ilmiah, penulisan laporan, penulisan kritik atau tinjauan suatu masalah.

b. Pengutipan tidak merugikan kepentingan yang wajar Politeknik Negeri Jakarta

2. Dilarang mengumumkan dan memperbanyak sebagian atau seluruh karya tulis ini dalam bentuk apapun tanpa izin Politeknik Negeri Jakarta

Lampiran 6 Compressed Liquid Water Table

TABLE A-7

Compressed liquid water

T °C	v m ³ /kg	u kJ/kg	h kJ/kg	s kJ/kg · K	v m ³ /kg	u kJ/kg	h kJ/kg	s kJ/kg · K	v m ³ /kg	u kJ/kg	h kJ/kg	s kJ/kg
$P = 5 \text{ MPa} (263.94^\circ\text{C})$					$P = 10 \text{ MPa} (311.00^\circ\text{C})$					$P = 15 \text{ MPa} (342.16^\circ\text{C})$		
Sat.	0.0012862	1148.1	1154.5	2.9207	0.0014522	1393.3	1407.9	3.3603	0.0016572	1585.5	1610.3	3.68
0	0.0009977	0.04	5.03	0.0001	0.0009952	0.12	10.07	0.0003	0.0009928	0.18	15.07	0.00
20	0.0009996	83.61	88.61	0.2954	0.0009973	83.31	93.28	0.2943	0.0009951	83.01	97.93	0.29
40	0.0010057	166.92	171.95	0.5705	0.0010035	166.33	176.37	0.5685	0.0010013	165.75	180.77	0.56
60	0.0010149	250.29	255.36	0.8287	0.0010127	249.43	259.55	0.8260	0.0010105	248.58	263.74	0.82
80	0.0010267	333.82	338.96	1.0723	0.0010244	332.69	342.94	1.0691	0.0010221	331.59	346.92	1.06
100	0.0010410	417.65	422.85	1.3034	0.0010385	416.23	426.62	1.2996	0.0010361	414.85	430.39	1.29
120	0.0010576	501.91	507.19	1.5236	0.0010549	500.18	510.73	1.5191	0.0010522	498.50	514.28	1.51
140	0.0010769	586.80	592.18	1.7344	0.0010738	584.72	595.45	1.7293	0.0010708	582.69	598.75	1.72
160	0.0010988	672.55	678.04	1.9374	0.0010954	670.06	681.01	1.9316	0.0010920	667.63	684.01	1.92
180	0.0011240	759.47	765.09	2.1338	0.0011200	756.48	767.68	2.1271	0.0011160	753.58	770.32	2.12
200	0.0011531	847.92	853.68	2.3251	0.0011482	844.32	855.80	2.3174	0.0011435	840.84	858.00	2.31
220	0.0011868	938.39	944.32	2.5127	0.0011809	934.01	945.82	2.5037	0.0011752	929.81	947.43	2.49
240	0.0012268	1031.6	1037.7	2.6983	0.0012192	1026.2	1038.3	2.6876	0.0012121	1021.0	1039.2	2.67
260	0.0012755	1128.5	1134.9	2.8841	0.0012653	1121.6	1134.3	2.8710	0.0012560	1115.1	1134.0	2.85
280					0.0013226	1221.8	1235.0	3.0565	0.0013096	1213.4	1233.0	3.04
300					0.0013980	1329.4	1343.3	3.2488	0.0013783	1317.6	1338.3	3.22
320									0.0014733	1431.9	1454.0	3.42
340									0.0016311	1567.9	1592.4	3.65
$P = 20 \text{ MPa} (365.75^\circ\text{C})$					$P = 30 \text{ MPa}$					$P = 50 \text{ MPa}$		
Sat.	0.0020378	1785.8	1826.6	4.0146	0.0009857	0.29	29.86	0.0003	0.0009767	0.29	49.13	-0.00
0	0.0009904	0.23	20.03	0.0005	0.0009886	82.11	111.77	0.2897	0.0009805	80.93	129.95	0.28
20	0.0009929	82.71	102.57	0.2921	0.0009951	164.05	193.90	0.5607	0.0009872	161.90	211.25	0.55
40	0.0009992	165.17	185.16	0.5646	0.0010042	246.14	276.26	0.8156	0.0009962	243.08	292.88	0.80
60	0.0010084	247.75	267.92	0.8208	0.0010155	328.40	358.86	1.0564	0.0010072	324.42	374.78	1.04
80	0.0010199	330.50	350.90	1.0627	0.0010290	410.87	441.74	1.2847	0.0010201	405.94	456.94	1.27
100	0.0010337	413.50	434.17	1.2920	0.0010445	493.66	525.00	1.5020	0.0010349	487.69	539.43	1.48
120	0.0010496	496.85	517.84	1.5105	0.0010445	576.90	608.76	1.7098	0.0010517	569.77	622.36	1.69
140	0.0010679	580.71	602.07	1.7194	0.0010623	660.74	693.21	1.9094	0.0010704	652.33	705.85	1.88
160	0.0010886	665.28	687.05	1.9203	0.0011049	745.40	778.55	2.1020	0.0010914	735.49	790.06	2.07
180	0.0011122	750.78	773.02	2.1143	0.0011304	831.11	865.02	2.2888	0.0011149	819.45	875.19	2.26
200	0.0011390	837.49	860.27	2.3027	0.0011595	918.15	952.93	2.4707	0.0011412	904.39	961.45	2.44
220	0.0011697	925.77	949.16	2.4867	0.0011927	1006.9	1042.7	2.6491	0.0011708	990.55	1049.1	2.61
240	0.0012053	1016.1	1040.2	2.6676	0.0012314	1097.8	1134.7	2.8250	0.0012044	1078.2	1138.4	2.78
260	0.0012472	1109.0	1134.0	2.8469	0.0012770	1191.5	1229.8	3.0001	0.0012430	1167.7	1229.9	2.95
280	0.0012978	1205.6	1231.5	3.0265	0.0013322	1288.9	1328.9	3.1761	0.0012879	1259.6	1324.0	3.12
300	0.0013611	1307.2	1334.4	3.2091	0.0014014	1391.7	1433.7	3.3558	0.0013409	1354.3	1421.4	3.28
320	0.0014450	1416.6	1445.5	3.3996	0.0014932	1502.4	1547.1	3.5438	0.0014049	1452.9	1523.1	3.45
340	0.0015693	1540.2	1571.6	3.6086	0.0016276	1626.8	1675.6	3.7499	0.0014848	1556.5	1630.7	3.63
360	0.0018248	1703.6	1740.1	3.8787	0.0018729	1782.0	1838.2	4.0026	0.0015884	1667.1	1746.5	3.81