

PERJANJIAN

ANTARA

BADAN PENGELOLA DANA PERKEBUNAN KELAPA SAWIT

DAN

**LEMBAGA PENELITIAN DAN PENGABDIAN KEPADA MASYARAKAT (LPPM)
UNIVERSITAS LAMPUNG**

TENTANG

**PEMBERIAN DANA PENELITIAN DAN PENGEMBANGAN
PERKEBUNAN KELAPA SAWIT DENGAN JUDUL:**

**"BLACK PELLET TANDAN KOSONG KELAPA SAWIT SEBAGAI BAHAN BAKU
PROSES GASIFIKASI: PENINGKATAN MUTU BIOMASSA MELALUI
TOREFAKSI COMB (COUNTER FLOW MULTI-BAFFLE) PYROLYZER"**

NOMOR: PRJ- 85/DPKS/2018

Pada hari ini, Senin tanggal 24 (dua puluh empat) bulan September tahun 2018 (Dua ribu delapan belas) yang bertandatangan di bawah ini:

1. **BADAN PENGELOLA DANA PERKEBUNAN KELAPA SAWIT**, berkedudukan di Jakarta, beralamat di Gedung Graha Mandiri Lantai 5, Jalan Imam Bonjol No. 61, Jakarta 10310, merupakan suatu Badan Layanan Umum yang tunduk dan dibentuk berdasarkan Peraturan Perundang-undangan Negara Republik Indonesia, berdasarkan Keputusan Menteri Keuangan Nomor 113/PMK.01/2015 tanggal 10 Juni 2015 tentang Organisasi dan Tata Kerja Badan Pengelola Dana Perkebunan Kelapa Sawit ("BPDPKS"), yang berkedudukan di Graha Mandiri Lt 5 Jl. Imam Bonjol No. 61 Jakarta Pusat, dalam hal ini diwakili oleh **Dono Boestami**, bertindak dalam kedudukannya selaku **Direktur Utama**, berdasarkan Keputusan Menteri Keuangan Nomor 57/KMK.05/2017 tentang Penetapan Pejabat Pengelola Pada Badan Layanan Umum Badan Pengelola Dana Perkebunan Kelapa Sawit, dari dan oleh karena itu sah bertindak untuk dan atas nama serta mewakili Badan Pengelola Dana Perkebunan Sawit, yang selanjutnya disebut sebagai "**PIHAK PERTAMA**"; dan
2. **LEMBAGA PENELITIAN DAN PENGABDIAN KEPADA MASYARAKAT UNIVERSITAS LAMPUNG**, berkedudukan di Bandar Lampung, beralamat di

Gedung Rektorat Lantai 5 Universitas Lampung, Jl. Soemantri Brojonegoro No. 1 Bandar Lampung 35145, merupakan suatu badan hukum/instansi pemerintah yang didirikan berdasarkan Surat Keputusan Rektor Universitas Lampung nomor 183/UN26/OT/2015 tanggal 6 Januari 2015, dalam hal ini diwakili oleh Ir. **Warsono, M.S., Ph.D**, dalam kedudukannya selaku **Ketua** berdasarkan SK Rektor Universitas Lampung Nomor 290/UN26/KP/2016, bertindak untuk dan atas nama Lembaga Penelitian Dan Pengabdian Kepada Masyarakat Universitas Lampung, yang selanjutnya disebut sebagai "**PIHAK KEDUA**".

Dalam hal ini bersama-sama untuk selanjutnya disebut sebagai "**PARA PIHAK**" dan masing-masing disebut sebagai "**PIHAK**".

PARA PIHAK dalam kapasitasnya masing-masing tersebut di atas terlebih dahulu menerangkan hal-hal sebagai berikut:

1. Bahwa **PIHAK PERTAMA** menyediakan dana yang digunakan untuk Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit, melalui Program Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit berdasarkan Pasal 11 ayat (1) huruf b Peraturan Presiden Republik Indonesia Nomor 61 Tahun 2015 tentang Penghimpunan dan Penggunaan Dana Perkebunan Kelapa Sawit beserta perubahannya terakhir dengan Peraturan Presiden Republik Indonesia Nomor 66 Tahun 2018 yang menyatakan bahwa Dana yang dihimpun oleh Badan Pengelola Dana Perkebunan Sawit, salah satunya dapat dipergunakan untuk kepentingan Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit;
2. Bahwa **PIHAK KEDUA** adalah lembaga penelitian yang hendak melaksanakan Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit dengan judul "**Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer**". Menindaklanjuti pengumuman *Call for Proposal* Program Penelitian dan Pengembangan Sawit tahun 2018 dari **PIHAK PERTAMA**, **PIHAK KEDUA** telah menyampaikan Proposal/Permohonan Pemberian Dana Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit yang selanjutnya telah ditindaklanjuti dengan:

a. Penilaian Proposal dan Seleksi Substantif Komite Penelitian dan Pengembangan

Pada hari Minggu - Senin tanggal 13 - 14 Mei 2018 telah dilaksanakan penilaian proposal/ seleksi substantif oleh Komite Penelitian dan Pengembangan dan hasil penilaian proposal dengan judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer", dengan hasil keputusan "peneliti diundang presentasi".

b. Presentasi Proposal dan Seleksi Substantif Komite Penelitian dan Pengembangan

PIHAK KEDUA telah menghadiri acara Penilaian Presentasi Proposal pada hari Rabu tanggal 30 Mei 2018 yang menghasilkan Berita Acara No. BA-36/DPKS.4/Komris/2018 bertempat di Bogor dimana **PIHAK KEDUA** telah melakukan presentasi terkait Proposal Penelitian dan Pengembangan dengan judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer" di hadapan Komite Penelitian dan Pengembangan dengan hasil keputusan proposal disetujui untuk dibiayai.

c. Rekomendasi Lolos Seleksi dari Komite Penelitian dan Pengembangan untuk BPDPKS

Berdasarkan hasil presentasi sebagaimana pada huruf b, Komite Penelitian dan Pengembangan untuk BPDPKS telah merekomendasikan kepada **PIHAK PERTAMA** untuk memberikan bantuan Dana Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit yang diajukan oleh **PIHAK KEDUA**, melalui Berita Acara Presentasi Proposal Nomor BA-36/DPKS.4/Komris/2018 tanggal 30 Mei 2018 dengan Judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi : Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer".

d. Revisi Proposal

PIHAK KEDUA telah menyampaikan revisi proposal yang telah disesuaikan dengan hasil masukan **Komite Penelitian dan Pengembangan** pada presentasi proposal sebagaimana yang dinyatakan dalam Berita Acara Presentasi Proposal Nomor BA-36/DPKS.4/Komris/2018 tanggal 30 Mei 2018.

e. **Penetapan sebagai Penerima Dana Penelitian dan Pengembangan**

PIHAK KEDUA telah ditetapkan sebagai Penerima Dana Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit pada BPDPKS dalam Keputusan Direktur Utama BPDPKS Nomor KEP-52/DPKS/2018 tanggal 26 Juni 2018 tentang Penetapan Lembaga Penelitian dan Pengembangan Penerima Dana Penelitian dan Pengembangan Kelapa Sawit Tahun 2018.

Berdasarkan pertimbangan dan hal-hal tersebut di atas maka **PARA PIHAK** sepakat untuk menandatangani Perjanjian Tentang Pemberian Bantuan Dana Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit Dengan Judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi : Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer" yang selanjutnya disebut "Perjanjian" dengan ketentuan dan syarat-syarat sebagai berikut:

Pasal 1

DEFINISI

Dalam Perjanjian ini yang dimaksud dengan:

1. **Dana Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit** yang selanjutnya disebut "**Dana Penelitian dan Pengembangan**" adalah dana untuk pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit yang dikelola oleh **PIHAK PERTAMA** dan dialokasikan kepada **PIHAK KEDUA** sebagai bentuk implementasi ketentuan dalam Pasal 11 ayat (1) huruf b Peraturan Presiden Nomor 61 Tahun 2015 tentang Penghimpunan dan Penggunaan Dana Perkebunan Kelapa Sawit sebagaimana telah diubah dengan Peraturan Presiden Nomor 66 Tahun 2018;
2. **Komite Penelitian dan Pengembangan** adalah komite yang terdiri dari anggota yang mempunyai keahlian di bidang kelapa sawit dan ditunjuk oleh Direktur Utama BPDPKS untuk melaksanakan tugas penilaian, perumusan, dan pemberian rekomendasi terkait penerima Dana Penelitian dan Pengembangan serta pelaksanaan monitoring dan evaluasi kegiatan Penelitian dan Pengembangan;
3. **Komite Pengarah** adalah komite sebagaimana dimaksud dalam Pasal 28 Peraturan Presiden Nomor 61 Tahun 2015 tentang Penghimpunan dan Penggunaan Dana Perkebunan Kelapa Sawit beserta perubahannya terkahir dengan Peraturan

Presiden Nomor 66 Tahun 2018 yang bertugas menyusun kebijakan dalam pengumpulan dan penggunaan dana termasuk kebijakan pengelolaan dana untuk memperoleh nilai tambah secara berkelanjutan dan melakukan pengawasan atas pelaksanaan kebijakan tersebut;

4. **Rencana Penggunaan Dana** adalah rencana yang dituangkan dalam bentuk dokumen-dokumen yang sekurang-kurangnya memuat tentang uraian kegiatan, volume kegiatan, harga dalam rupiah untuk setiap kegiatan, dan hasil perkalian antara volume kegiatan dengan harga dalam rupiah untuk setiap kegiatan, yang disusun sebagai suatu rencana pelaksanaan kegiatan, yang disusun sebagai suatu rencana pelaksanaan kegiatan sesuai dengan ruang lingkup dan tujuan kegiatan Penelitian dan Pengembangan dalam Perjanjian ini;
5. **Surat Permohonan Pencairan Dana** adalah surat yang dikeluarkan oleh **PIHAK KEDUA** yang berisi tentang permohonan pencairan dana kepada **PIHAK PERTAMA**, sebagaimana dimaksud dalam tujuan dan ruang lingkup Perjanjian ini;
6. **Laporan Penggunaan Dana** adalah laporan dari **PIHAK KEDUA** yang menjelaskan tentang perincian penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan terkait dengan pelaksanaan dan kemajuan kegiatan Penelitian dan Pengembangan sebagaimana dimaksud dalam tujuan dan ruang lingkup Perjanjian ini;
7. **Laporan Kemajuan Penelitian dan Pengembangan** adalah dokumen yang menguraikan kemajuan Penelitian dan Pengembangan yang telah dilakukan oleh **PIHAK KEDUA** kepada **PIHAK PERTAMA** sebagai syarat pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap kedua dan selanjutnya;
8. **Laporan Akhir** adalah dokumen yang wajib disampaikan **PIHAK KEDUA** kepada **PIHAK PERTAMA** yang berisi laporan final pelaksanaan kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang di antaranya mencakup namun tidak terbatas pada hasil Penelitian dan Pengembangan, laporan penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan, dokumentasi kegiatan, dan lembar pernyataan;
9. **Pemaparan Laporan Akhir** adalah presentasi **Laporan Akhir** yang dilakukan oleh **PIHAK KEDUA** di hadapan **PIHAK PERTAMA** dan Komite Penelitian dan Pengembangan sebagai bentuk pertanggungjawaban atas Penelitian dan Pengembangan yang telah dilakukan oleh **PIHAK KEDUA**.

10. **Hari** adalah hari kalender, kecuali dinyatakan lain dalam Perjanjian ini;
11. **Surat Pernyataan Tanggung Jawab Mutlak** yang selanjutnya disingkat menjadi **SPTJM** adalah dokumen yang ditandatangani oleh Ketua Peneliti dan Ketua Lembaga Penelitian dan Pengembangan sebagai syarat pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap pertama yang menyatakan penelitian bersifat orisinal, belum pernah dibiayai oleh sumber dana lain, dan Ketua Peneliti bersama Lembaga Penelitian dan Pengembangan bertanggung jawab atas administrasi bukti pengeluaran;
12. **Surat Pernyataan Tanggung Jawab Belanja** yang selanjutnya disingkat menjadi **SPTJB** adalah dokumen yang menyatakan rincian penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan yang ditandatangani oleh Ketua Peneliti dan Kepala Lembaga Penelitian dan Pengembangan sebagai syarat pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap kedua dan selanjutnya;
13. **Monitoring dan Evaluasi** adalah kegiatan pemantauan dan penilaian **PIHAK PERTAMA** atas pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan oleh **PIHAK KEDUA** serta penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan oleh **PIHAK KEDUA**.
14. **Penelitian dan Pengembangan** adalah program atau kegiatan Penelitian dan Pengembangan perkebunan kelapa sawit.

Pasal 2

TUJUAN DAN RUANG LINGKUP

- (1) Tujuan Perjanjian ini adalah untuk:
 - a. melaksanakan program Penelitian dan Pengembangan **PIHAK PERTAMA** dan untuk mendukung kegiatan Penelitian dan Pengembangan Perkebunan Kelapa Sawit pada umumnya; dan
 - b. menjadi dasar kerjasama antara **PIHAK PERTAMA** dan **PIHAK KEDUA** dalam pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan dengan judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer".

- (2) Ruang Lingkup Perjanjian meliputi pemberian Dana Penelitian dan Pengembangan dengan judul “Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer” dari **PIHAK PERTAMA** kepada **PIHAK KEDUA**, yang akan menghasilkan luaran utama berikut ini:
- Teknologi pengembangan black pellet berbahan baku pellet tandan kosong kelapa sawit.
 - Produk black pellet
 - Makalah ilmiah pada seminar
 - Makalah ilmiah pada jurnal

Pasal 3

NILAI DANA PENELITIAN DAN PENGEMBANGAN

Nilai Dana Penelitian dan Pengembangan yang disediakan oleh **PIHAK PERTAMA** untuk digunakan oleh **PIHAK KEDUA** selama masa berlakunya Perjanjian dalam melakukan Penelitian dan Pengembangan dengan Judul “Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer” setinggi-tingginya (maksimal) adalah sebesar Rp2.057.320.000 (Dua milyar lima puluh tujuh juta tiga ratus dua puluh ribu rupiah) (selanjutnya disebut “Nilai Dana Penelitian dan Pengembangan”) yang terdiri dari komponen penggunaan sebagai berikut:

| Komponen | Jumlah Tahun Pertama | Jumlah Tahun Kedua |
|-----------------------------------|-------------------------------------|-------------------------------------|
| a. Gaji/upah/honor | Maksimal sebesar Rp246.000.000,- | Maksimal sebesar Rp246.000.000,- |
| b. Pembelian bahan/peralatan/ FGD | Maksimal sebesar Rp360.525.000,- | Maksimal sebesar Rp801.475.000,- |
| c. Perjalanan/ publikasi | Maksimal sebesar Rp164.000.000,- | Maksimal sebesar Rp157.320.000,- |
| d. Operasional institusi | Maksimal sebesar Rp41.000.000,- | Maksimal sebesar Rp41.000.000,- |
| TOTAL | Rp811.525.000,- | Rp1.245.795.000,- |

Pasal 4

TANGGUNG JAWAB PENGGUNAAN DANA

- (1) **PIHAK KEDUA** bertanggung jawab penuh atas penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan yang diberikan oleh **PIHAK PERTAMA** untuk digunakan terbatas pada hal-hal yang disepakati dalam Perjanjian ini.
- (2) Apabila terjadi penyalahgunaan Dana Penelitian dan Pengembangan oleh **PIHAK KEDUA**, maka **PIHAK KEDUA** bertanggung jawab atas konsekuensi hukum yang terjadi berdasarkan Perjanjian dan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku, termasuk namun tidak terbatas pada diputusnya Perjanjian ini secara sepihak oleh **PIHAK PERTAMA** serta diwajibkannya **PIHAK KEDUA** untuk mengembalikan seluruh sisa Dana Penelitian dan Pengembangan yang sudah diterima namun belum digunakan semenjak diputuskannya Perjanjian atau diwajibkannya **PIHAK KEDUA** untuk mengembalikan seluruh Dana Penelitian dan Pengembangan yang telah diterima.

Pasal 5

HAK DAN KEWAJIBAN PARA PIHAK

Dalam Perjanjian ini **PARA PIHAK** memiliki hak dan kewajiban sebagai berikut:

- (1) **PIHAK PERTAMA** memiliki hak-hak sebagai berikut:
 - 1.1. Meminta segala bentuk dokumen yang terkait dengan kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang dilaksanakan oleh **PIHAK KEDUA** termasuk namun tidak terbatas pada bukti-bukti pengeluaran Dana Penelitian dan Pengembangan;
 - 1.2. Meninjau lokasi Penelitian dan Pengembangan atau lokasi yang terkait dengan kegiatan Penelitian dan Pengembangan dengan tujuan untuk melakukan penelaahan, monitoring, dan evaluasi pelaksanaan kegiatan dan penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan oleh **PIHAK KEDUA**;
 - 1.3. Menunjuk **PIHAK** ketiga yang ditugaskan oleh **PIHAK PERTAMA** untuk melakukan monitoring dan evaluasi di lokasi Penelitian dan Pengembangan dan/atau di lokasi yang terkait dengan kegiatan Penelitian dan Pengembangan tanpa pemberitahuan sebelumnya kepada **PIHAK KEDUA**;

- 1.4. Apabila diperlukan, **PIHAK PERTAMA** berhak meminta kepada **PIHAK KEDUA** dokumentasi mengenai tagihan, catatan teknis, dan pembukuan serta dokumen atau catatan lain sehubungan dengan pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan untuk kepentingan audit;
- 1.5. **PIHAK PERTAMA** berhak melakukan pemotongan pajak dan/atau biaya-biaya yang timbul dari pemberian bantuan Dana Penelitian dan Pengembangan sesuai dengan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku, dengan memberikan bukti potong kepada **PIHAK KEDUA**;
- 1.6. **PIHAK PERTAMA** berhak untuk menguji hasil Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan oleh **PIHAK KEDUA** dengan meminta **PIHAK KEDUA** melakukan Pemaparan Laporan Akhir.
- 1.7. **PIHAK PERTAMA** berhak memutuskan Perjanjian secara sepihak dalam hal:
 - a. **PIHAK KEDUA** melakukan wanprestasi.
 - b. **PIHAK KEDUA** melakukan penyalahgunaan Dana Penelitian dan Pengembangan.
 - c. Hasil monitoring dan evaluasi yang dilakukan **PIHAK PERTAMA** atas kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan **PIHAK KEDUA** menyatakan bahwa kegiatan tidak dilanjutkan/dihentikan.
 - d. Hasil rekomendasi Komite Penelitian dan Pengembangan atas kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan **PIHAK KEDUA** menyatakan untuk tidak melanjutkan/menghentikan kegiatan.
 - e. Terdapat perubahan arah kebijakan penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan pada lembaga **PIHAK PERTAMA** yang berdampak untuk dihentikannya Perjanjian.

(2) **PIHAK PERTAMA** berkewajiban untuk:

- 2.1 Menyediakan Dana Penelitian dan Pengembangan untuk pelaksanaan kegiatan sebagaimana diatur dalam Pasal 3 Perjanjian ini, dengan mempertimbangkan kecukupan Dana Penelitian dan Pengembangan sesuai dengan alokasi yang diputuskan oleh Komite Pengarah BPDPKS;
- 2.2 Menyalurkan Dana Penelitian dan Pengembangan kepada **PIHAK KEDUA** sebagaimana disepakati dalam Perjanjian ini.

(3) **PIHAK KEDUA** berhak atas Dana Penelitian dan Pengembangan untuk pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan dengan judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer" selama jangka waktu yang disepakati dalam Perjanjian ini dengan memperhatikan sepenuhnya persyaratan dan ketentuan yang wajib dipenuhi oleh **PIHAK KEDUA** dalam Perjanjian ini.

(4) **PIHAK KEDUA** berkewajiban untuk:

- 4.1. Menggunakan Dana Penelitian dan Pengembangan yang diberikan oleh **PIHAK PERTAMA** hanya untuk keperluan pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan dengan Judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer";
- 4.2. Melakukan penatausahaan penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan dengan efektif dan efisien berdasarkan prinsip-prinsip tata kelola keuangan yang transparan dan akuntabel termasuk namun tidak terbatas pada penyimpanan seluruh bukti pengeluaran terkait pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan;
- 4.3. Melaksanakan Penelitian dan Pengembangan dengan sungguh-sungguh dan penuh tanggung jawab;
- 4.4. Mengkoordinasikan dan mengawasi jalannya Penelitian dan Pengembangan serta mengupayakan hal-hal yang diperlukan untuk keberhasilan kegiatan Penelitian dan Pengembangan;
- 4.5. Melaksanakan pengadaan barang dan jasa yang diperlukan untuk melaksanakan kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang adil, transparan, dan sesuai dengan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku;
- 4.6. Mengisi dan/atau melengkapi sistem informasi monitoring Penelitian dan Pengembangan yang disediakan oleh **PIHAK PERTAMA**;
- 4.7. Mengembalikan sisa Dana Penelitian dan Pengembangan yang belum digunakan pada saat selesainya Penelitian dan Pengembangan yang diperjanjikan atau pada saat berakhirnya Perjanjian ini baik disebabkan oleh pemutusan perjanjian atau berakhir karena jangka waktu yang telah

diperjanjikan;

- 4.8. Memenuhi persyaratan pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan sebagaimana disepakati dalam Perjanjian ini;
- 4.9. Menyampaikan Laporan Akhir kepada **PIHAK PERTAMA**;
- 4.10. Bersikap koordinatif dan responsif dalam komunikasi dan pelaksanaan monitoring dan evaluasi dengan **PIHAK PERTAMA** terkait pelaksanaan kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang disepakati;
- 4.11. Mematuhi semua ketentuan yang telah ditetapkan dalam Perjanjian ini maupun ketentuan-ketentuan lain yang berkaitan dengan pelaksanaan kegiatan.

PASAL 6

CARA PENCAIRAN DANA PENELITIAN DAN PENGEMBANGAN

- (1) Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan dari **PIHAK PERTAMA** kepada **PIHAK KEDUA** dilakukan dengan pemindahbukuan/transfer dari rekening **PIHAK PERTAMA** kepada rekening **PIHAK KEDUA**, dengan keterangan sebagai berikut:

| PIHAK PERTAMA | PIHAK KEDUA |
|---|---|
| NamaRekening : Rekening RPL 019 BPDP Sawit | Nama Rekening : RPL 017 Universitas Lampung untuk Dana Kelolaan Kerjasama Instansi Pusat |
| NomorRekening : 122-008-788-2737 | Nomor Rekening : 07844000031 |
| NamaBank : Bank Mandiri | Nama Bank : BNI |
| Alamat Bank : Jalan Imam Bonjol No. 61 Jakarta Pusat | Alamat Bank : Tanjung Karang |

- (2) Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan sebagaimana dimaksud ayat (1) dilaksanakan dalam 3 (tiga) tahap setiap tahunnya dengan ketentuan termin sebagai berikut:

- Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap pertama yang dilakukan di tahun pertama sebagai uang muka setinggi-tingginya sebesar 25% (dua puluh lima persen) dari Nilai Dana Penelitian dan Pengembangan Tahun Pertama sebagaimana pada Pasal 3 Perjanjian;
- Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap kedua yang dilakukan di tahun pertama setinggi-tingginya sebesar 40% (empat puluh persen) dari

Nilai Dana Penelitian dan Pengembangan Tahun Pertama sebagaimana pada Pasal 3 Perjanjian;

- Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap ketiga yang dilakukan di tahun pertama setinggi-tingginya sebesar sisa dana dari nilai Dana Penelitian dan Pengembangan Tahun Pertama sebagaimana pada Pasal 3 Perjanjian;
- Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap pertama yang dilakukan di tahun kedua setinggi-tingginya sebesar 25% (dua puluh lima persen) dari nilai Dana Penelitian dan Pengembangan Tahun Kedua sebagaimana pada Pasal 3 Perjanjian
- Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap kedua yang dilakukan di tahun kedua setinggi-tingginya sebesar 40% (empat puluh persen) dari nilai Dana Penelitian dan Pengembangan Tahun Kedua sebagaimana pada Pasal 3 Perjanjian;
- Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan tahap ketiga yang dilakukan di tahun kedua setinggi-tingginya sebesar sisa dana dari nilai Dana Penelitian dan Pengembangan Tahun Kedua sebagaimana pada Pasal 3 Perjanjian;

(3) Pencairan dana sebagaimana dimaksud pada ayat (2) dilakukan setelah **PIHAK KEDUA** memenuhi persyaratan pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan sebagai berikut:

A. Syarat Pencairan Tahap Pertama:

- Surat Permohonan Pencairan Dana;
- Salinan Perjanjian yang telah ditandatangani **PARA PIHAK**;
- Dokumen Rencana Penggunaan Dana Tahap Pertama;
- SPTJM dari **PIHAK KEDUA** atas penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan yang diberikan oleh **PIHAK PERTAMA**;
- Kuitansi bermaterai;
- Proposal yang sudah disesuaikan dengan hasil rekomendasi dari Komite Penelitian dan Pengembangan; dan
- Salinan Nomor Pokok Wajib Pajak (NPWP) dan Salinan Buku Tabungan/rekening koran yang mencantumkan Nama Pemilik Rekening dan Nomor Rekening.

✓

Alh

B. Syarat Pencairan Tahap Kedua dan Tahap Ketiga:

- Surat Permohonan Pencairan Dana dengan ketentuan penggunaan dana Tahap Pertama dan tahap sebelumnya telah terealisasi 100% (seratus persen) atau sisa dana tidak melebihi 1% (satu persen) dari dana tersebut;
 - Laporan Kemajuan Penelitian dan Pengembangan;
 - Laporan Penggunaan Dana Tahap Pertama atau Tahap Kedua yang terdiri dari:
 - (a) Rekapitulasi Penggunaan Dana;
 - (b) SPTJB bermaterai yang ditandatangani secara bersama antara **PIHAK KEDUA** dan Peneliti terkait;
 - Dokumen Rencana Penggunaan Dana Tahap Kedua atau Tahap Ketiga;
 - Kuitansi bermaterai; dan
 - Salinan NPWP dan Salinan Buku Tabungan/rekening koran yang mencantumkan Nama Pemilik Rekening dan Nomor Rekening.
- (4) Pencairan Dana Penelitian dan Pengembangan dapat dilakukan sepanjang tidak bertentangan dengan ketentuan perundang-undangan yang mengatur kebijakan di dalam instansi/ lembaga/ satuan kerja masing-masing **PIHAK**.

Pasal 7

JANGKA WAKTU PERJANJIAN

- (1) Perjanjian ini berlaku selama 24 (dua puluh empat) bulan sejak tanggal ditandatanganinya Perjanjian oleh **PARA PIHAK**.
- (2) **PIHAK KEDUA** dapat mengajukan perpanjangan jangka waktu Perjanjian dengan permohonan tertulis kepada **PIHAK PERTAMA** yang diterima selambat-lambatnya 30 (tiga puluh) hari sebelum berakhirnya Jangka Waktu Perjanjian sebagaimana dimaksud pada ayat (1).
- (3) Terhadap permohonan **PIHAK KEDUA** sebagaimana dimaksud pada ayat (2), **PIHAK PERTAMA** memiliki hak untuk menyetujui atau menolak secara tertulis.
- (4) Persetujuan atau penolakan **PIHAK PERTAMA** disampaikan secara tertulis kepada **PIHAK KEDUA**.

Pasal 8

MONITORING DAN EVALUASI

- (1) Terhadap pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan yang disepakati dalam Perjanjian, **PIHAK PERTAMA** bersama Komite Penelitian dan Pengembangan melakukan monitoring dan evaluasi yang mencakup namun tidak terbatas terhadap dua (2) faktor evaluasi, yaitu faktor kemajuan dan kesesuaian pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan terhadap Proposal, dan faktor ketersediaan Dana Penelitian dan Pengembangan pada **PIHAK PERTAMA**.
- (2) Apabila hasil monitoring dan evaluasi memutuskan untuk tidak melanjutkan pemberian Dana Penelitian dan Pengembangan kepada **PIHAK KEDUA** sebelum jangka waktu Perjanjian berakhir, maka **PIHAK PERTAMA** berhak memutuskan Perjanjian secara sepihak.
- (3) Pemutusan Perjanjian secara sepihak oleh **PIHAK PERTAMA** sebagaimana dimaksud pada ayat (2) dilakukan secara tertulis kepada **PIHAK KEDUA**.
- (4) Terhadap pemutusan Perjanjian secara sepihak oleh **PIHAK PERTAMA** sebagaimana dimaksud pada ayat (3), **PIHAK KEDUA** berkewajiban menyampaikan dan melengkapi dokumen-dokumen laporan penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan yang telah disalurkan dan laporan pertanggungjawaban pelaksanaan kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang telah dilakukan sampai dengan diputusnya Perjanjian ini.
- (5) **PIHAK KEDUA** dengan ini memberikan hak kepada **PIHAK PERTAMA** untuk memutuskan Perjanjian secara sepihak apabila ditentukan demikian dalam monitoring dan evaluasi.
- (6) **PIHAK KEDUA** dengan ini melepaskan haknya untuk menuntut **PIHAK PERTAMA** secara hukum perdata maupun hukum pidana sehubungan dengan pemutusan Perjanjian secara sepihak oleh **PIHAK PERTAMA**.

Pasal 9

LAPORAN AKHIR DAN PEMAPARAN LAPORAN AKHIR

- (1) **PIHAK KEDUA** wajib menyampaikan Laporan Akhir yang disertai Lembar Pengesahan yang ditandatangani oleh **PIHAK KEDUA** bersama Ketua Peneliti.

- (2) Laporan Akhir sebagaimana dimaksud pada ayat (1) diterima oleh **PIHAK PERTAMA** selambat-lambatnya 20 (dua puluh) hari kerja terhitung sejak Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan dinyatakan selesai.
- (3) Laporan Akhir sebagaimana dimaksud pada ayat (1) terdiri atas:
 - a. Hasil Penelitian dan Pengembangan;
 - b. Laporan Penggunaan Dana;
 - c. Dokumentasi Kegiatan; dan
 - d. Lembar Pernyataan yang menyatakan bahwa pada Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan tidak terdapat unsur plagiarisme berdasarkan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku.
- (4) Laporan Akhir sebagaimana dimaksud dalam ayat (1), wajib memenuhi ketentuan sebagai berikut:
 - a. Disampaikan ke **PIHAK PERTAMA** dalam bentuk salinan cetak (*hardcopy*) sebanyak 1 (satu) eksemplar dan disertai dengan salinan digital (*softcopy*) yang ditujukan kepada **PIHAK PERTAMA** sebagaimana mengacu pada Pasal 17 mengenai Pemberitahuan;
 - b. Ukuran kertas A4, warna sampul Kuning;
 - c. Di bagian bawah pada sampul Laporan Akhir dicantumkan kata-kata sebagai berikut: "Dibiayai oleh Badan Pengelola Dana Perkebunan Kelapa Sawit Kementerian Keuangan".
- (5) **PIHAK PERTAMA** berhak untuk menguji hasil Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan **PIHAK KEDUA** dengan meminta **PIHAK KEDUA** untuk melakukan Pemaparan Laporan Akhir pada waktu yang ditentukan oleh **PIHAK PERTAMA**.

Pasal 10

HAK KEKAYAAN INTELEKTUAL

- (1) Pengelolaan Hak Kekayaan Intelektual yang timbul dari hasil Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan oleh **PIHAK KEDUA** dengan menggunakan Dana Penelitian dan Pengembangan dari **PIHAK PERTAMA** dilakukan dengan mengacu pada Peraturan Perundang-undangan yang berlaku.
- (2) **PARA PIHAK** sepakat akan mengatur lebih lanjut tentang pengelolaan Hak

Kekayaan Intelektual sebagaimana pada ayat (1) dalam sebuah perjanjian tersendiri di antara **PARA PIHAK** yang merupakan satu kesatuan dan bagian yang tidak terpisahkan dengan perjanjian ini.

Pasal 11

PERNYATAAN DAN JAMINAN

- (1) **PIHAK PERTAMA** dengan ini memberikan pernyataan dan jaminan bahwa:
 - 1.1 **PIHAK PERTAMA** adalah merupakan instansi pemerintah di bawah Kementerian Keuangan Republik Indonesia yang menerapkan Pola Pengelolaan Keuangan Badan Layanan Umum (PPK-BLU) sesuai dengan ketentuan Peraturan Perundang-undangan dan bertanggung jawab kepada Menteri Keuangan Republik Indonesia;
 - 1.2 **PIHAK PERTAMA** mempunyai kewenangan penuh dan hak-hak secara hukum untuk menandatangani, melaksanakan hak dan kewajibannya berdasarkan Perjanjian ini;
 - 1.3 Penandatanganan dan pelaksanaan Perjanjian ini tidak bertentangan dengan ketentuan hukum yang berlaku.

- (2) **PIHAK KEDUA** dengan ini memberikan pernyataan dan jaminan bahwa:
 - 2.1 **PIHAK KEDUA** merupakan Lembaga Penelitian Dan Pengabdian Kepada Masyarakat Universitas Lampung sebagaimana ditetapkan melalui Surat Keputusan Rektor Universitas Lampung Nomor 183/UN26/OT/2015 tanggal 6 Januari 2015;
 - 2.2 Semua persetujuan dari lembaga pemerintah yang berwenang dan/atau instansi lainnya serta **PIHAK** lainnya yang diperlukan oleh **PIHAK KEDUA** sebagai dasar atau untuk pelaksanaan Perjanjian ini telah dipenuhi;
 - 2.3 Penandatanganan dan pelaksanaan Perjanjian tidak bertentangan dengan ketentuan hukum yang berlaku;
 - 2.4 **PIHAK KEDUA** saat ini tidak sedang menghadapi gugatan dan/atau permasalahan hukum dan/atau penyelesaian kewajiban dengan **PIHAK** ketiga yang akan berpotensi memberikan dampak negatif terhadap **PIHAK PERTAMA** dan pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan;
 - 2.5 Semua data dan informasi yang diberikan **PIHAK KEDUA** kepada

PIHAK PERTAMA adalah benar, sah dan tidak menyesatkan;

- 2.6 Dana Penelitian dan Pengembangan hanya akan digunakan untuk kegiatan sebagaimana disepakati dalam Perjanjian ini dan tidak akan digunakan untuk kepentingan lainnya diluar yang telah disepakati, oleh karenanya apabila terjadi penyelewengan atau penyalahgunaan oleh **PIHAK KEDUA** yang menimbulkan konsekuensi hukum, maka hal tersebut merupakan tanggung jawab sepenuhnya **PIHAK KEDUA** tanpa menghilangkan kewajiban **PIHAK KEDUA** untuk memenuhi pelaksanaan Perjanjian ini;
- 2.7 **PIHAK KEDUA** bertanggung jawab sepenuhnya atas penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan dengan dilandasi itikad baik, oleh karenanya **PIHAK KEDUA** dengan ini melepaskan **PIHAK PERTAMA** dari seluruh tanggung jawab hukum yang timbul atas penggunaan Dana Penelitian dan Pengembangan yang tidak sesuai dengan rencana alokasi yang dibuat oleh **PIHAK KEDUA**;
- 2.8 **PIHAK KEDUA** bertanggung jawab untuk melaksanakan pengadaan barang dan jasa yang diperlukan untuk melaksanakan kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang adil, transparan, dan sesuai dengan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku.

Pasal 12

HAL-HAL YANG TIDAK BOLEH DILAKUKAN OLEH PIHAK KEDUA (NEGATIVE CONVENANT)

- (1) Selama jangka waktu berlakunya Perjanjian ini, **PIHAK KEDUA** tidak diperkenankan memperoleh pendanaan Penelitian dan Pengembangan lainnya yang memiliki tujuan dan ruang lingkup yang sama dengan Penelitian dan Pengembangan dengan judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer" yang disepakati oleh **PARA PIHAK** dalam Perjanjian ini.
- (2) Selama jangka waktu berlakunya Perjanjian, **PIHAK KEDUA** tidak diperkenankan menyerahkan atau mengalihkan seluruh atau sebagian dari hak dan/atau kewajiban **PIHAK KEDUA** yang timbul berdasarkan Perjanjian ini.

- (3) **PIHAK KEDUA** tidak diperbolehkan melakukan berbagai jenis publikasi atas hasil Penelitian dan Pengembangan tanpa persetujuan tertulis dan sepengetahuan **PIHAK PERTAMA**.

Pasal 13

KERAHASIAAN

PARA PIHAK sepakat bahwa kecuali untuk **PIHAK-PIHAK** terkait yang berkepentingan dengan pelaksanaan Penelitian dan Pengembangan yang diperjanjikan, maka Perjanjian ini merupakan dokumen yang bersifat rahasia dan dilarang untuk memberitahukan, menyampaikan dan menginformasikan baik secara langsung maupun tidak langsung setiap isi dari Perjanjian dan dokumen yang terkait lainnya kepada **PIHAK** lain kecuali diwajibkan berdasarkan Peraturan Perundang-undangan.

Pasal 14

WANPRESTASI

- (1) Peristiwa cidera janji (wanprestasi) dianggap terjadi apabila:
- Dalam hal terjadi penyalahgunaan Dana Penelitian dan Pengembangan dari tujuan dan ruang lingkup Penelitian dan Pengembangan dengan judul "Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer" yang dilakukan oleh **PIHAK KEDUA**;
 - Pernyataan dan jaminan yang diberikan oleh **PIHAK KEDUA** kepada **PIHAK PERTAMA** tidak benar atau tidak sesuai dengan kenyataannya; dan/atau
 - PARA PIHAK** tidak memenuhi kewajiban-kewajibannya berdasarkan Perjanjian ini.
- (2) Dalam hal **PIHAK KEDUA** melakukan cidera janji (wanprestasi), maka **PIHAK PERTAMA** dapat melakukan pemutusan Perjanjian secara sepihak dengan pemberitahuan secara tertulis kepada **PIHAK KEDUA**.
- (3) Dalam hal terjadinya pemutusan Perjanjian oleh **PIHAK PERTAMA** atas dasar wanprestasi, kewajiban **PIHAK PERTAMA** untuk melanjutkan pemberian Dana

Penelitian dan Pengembangan menjadi gugur, dan **PIHAK KEDUA** wajib mengembalikan seluruh sisa Dana Penelitian dan Pengembangan yang belum digunakan semenjak diputuskannya Perjanjian atau mengembalikan seluruh Dana Penelitian dan Pengembangan yang telah diterima.

- (4) Pengembalian sisa Dana Penelitian dan Pengembangan sebagaimana dimaksud pada ayat (3) dilakukan selambat-lambatnya 10 (sepuluh) hari kerja terhitung sejak tanggal Pemutusan Perjanjian Sepihak yang dilakukan oleh **PIHAK PERTAMA**.
- (5) Pembayaran seluruh sisa lebih Dana Penelitian dan Pengembangan yang belum digunakan sebagaimana dimaksud pada ayat (4) dilakukan dengan pemindahbukuan/transfer dari Rekening **PIHAK KEDUA** ke Rekening **PIHAK PERTAMA**.

Pasal 15

KEADAAN KAHAR

- (1) Kecuali secara khusus ditentukan lain dalam Perjanjian ini, **PARA PIHAK** tidak bertanggung jawab atas kegagalan atau keterlambatan dalam melaksanakan kewajiban-kewajiban mereka dalam Perjanjian ini yang diakibatkan dari Keadaan Kahar. Yang dimaksud dengan Keadaan Kahar dalam Perjanjian ini adalah keadaan yang terjadi diluar kemampuan manusia seperti: gempa bumi, banjir besar, tanah longsor, kebakaran, huru hara, perang/pemberontakan, pemogokan umum dan gangguan industrial lainnya, perubahan regulasi pemerintah, dan kebijakan pemerintah, serta keadaan lainnya sesuai dengan peraturan perundangan yang berlaku.
- (2) Jika terjadi suatu Keadaan Kahar sebagaimana dimaksud pada ayat (1), maka **PIHAK** yang terpengaruh oleh Keadaan Kahar selambat-lambatnya dalam waktu tidak lebih dari 7 (tujuh) hari kerja wajib memberitahukan kepada **PIHAK** lainnya secara tertulis tentang timbulnya Keadaan Kahar, namun apabila Keadaan Kahar tersebut menyebabkan terputusnya akses komunikasi dan infrastruktur sehingga menyulitkan **PIHAK** yang terpengaruh oleh Keadaan Kahar untuk menyampaikan pemberitahuan kepada **PIHAK** lainnya, maka selambat-lambatnya dalam jangka waktu 14 (empat belas) hari kerja wajib memberitahukan Keadaan Kahar tersebut.

- (3) Kelalaian atau keterlambatan dalam memenuhi kewajiban pemberitahuan sebagaimana dimaksud dalam ayat (2) mengakibatkan tidak diakuinya keadaan sebagaimana dimaksud dalam ayat (1) sebagai Keadaan Kahar.
- (4) Atas terjadinya Keadaan Kahar, **PARA PIHAK** segera mengambil langkah tindak lanjut untuk membahas keadaan dan akibat yang ditimbulkan oleh Keadaan Kahar dan mempertimbangkan cara-cara penyelesaian terbaik yang dapat ditempuh oleh **PARA PIHAK**.

Pasal 16

PEMUTUSAN PERJANJIAN

- (1) Perjanjian ini dapat diputuskan/diakhiri atas kesepakatan **PARA PIHAK** berdasarkan permohonan pemutusan Perjanjian dari salah satu **PIHAK** secara tertulis kepada **PIHAK** lainnya.
- (2) **PIHAK PERTAMA** dapat melakukan pemutusan perjanjian secara sepihak dalam hal:
 - a. **PIHAK KEDUA** wanprestasi sebagaimana diatur dalam Pasal 14 Perjanjian; dan/atau
 - b. Hasil monitoring dan evaluasi memutuskan untuk tidak melanjutkan pemberian bantuan **Dana Penelitian dan Pengembangan** kepada **PIHAK KEDUA**, sebagaimana diatur pada Pasal 8 Perjanjian ini.
 - c. Hasil rekomendasi Komite Penelitian dan Pengembangan atas kegiatan Penelitian dan Pengembangan yang dilakukan **PIHAK KEDUA** menyatakan untuk tidak melanjutkan/menghentikan kegiatan.
 - d. Terdapat perubahan arah kebijakan penggunaan **Dana Penelitian dan Pengembangan** pada lembaga **PIHAK PERTAMA** yang berdampak untuk dihentikannya Perjanjian.
- (3) Dalam hal terjadinya pemutusan Perjanjian, **PIHAK KEDUA** berkewajiban untuk mengembalikan sisa Dana Penelitian dan Pengembangan yang belum digunakan pada saat berakhirnya Perjanjian
- (4) Mekanisme pengembalian sisa Dana Penelitian dan Pengembangan sebagaimana dimaksud pada ayat (3) dilakukan dengan cara pemindahbukuan/transfer dari Rekening **PIHAK KEDUA** ke Rekening **PIHAK PERTAMA**, terkecuali

diinstruksikan lain oleh **PIHAK PERTAMA**.

- (5) **PARA PIHAK** dengan ini sepakat untuk mengesampingkan berlakunya Pasal 1266 dan Pasal 1267 Kitab Undang Undang Hukum Perdata terhadap pemutusan/pengakhiran Perjanjian ini.

Pasal 17

PEMBERITAHUAN

Semua surat menyurat atau pemberitahuan yang perlu dikirimkan oleh masing-masing kepada **PIHAK** yang lain mengenai atau sehubungan dengan Perjanjian ini wajib dilakukan dengan surat tercatat, melalui ekspedisi, teleks atau faksimili dengan alamat-alamat sebagai berikut:

1.1 PIHAK PERTAMA

BADAN PENGELOLA DANA PERKEBUNAN KELAPA SAWIT,

Kementerian Keuangan Republik Indonesia

Gedung Graha Mandiri Lantai 5

Jalan Imam Bonjol No. 61 Jakarta 10310

Telepon : +62-21 39832091-94

Fax : +62-21 39832095

Email : dit4bpdpsawit@bpdp.or.id dan bpdpsawit@bpdp.or.id

1.2 PIHAK KEDUA

**LEMBAGA PENELITIAN DAN PENGABDIAN KEPADA MASYARAKAT
UNIVERSITAS LAMPUNG**

Alamat : Gedung Rektorat Lantai 5 Universitas Lampung, Jl. Soemantri
Brojonegoro No. 1 Bandar Lampung 35145

Telepon : 0721-705-173

Fax. : 0721-773-798

Email : lppm@kpa.unila.ac.id

- (1) Setiap pemberitahuan dan/atau komunikasi ke alamat atau faksimili dimaksud di atas dianggap telah diterima atau disampaikan:
- a. jika dikirim secara langsung melalui kurir atau ekspedisi pada tanggal penerimaan, dan/atau;
 - b. jika dikirim melalui pos tercatat, 7 (tujuh) hari kalender setelah tanggal pengirimannya, dan/atau;

- c. jika dikirim melalui faksimili, pada hari pengirimannya (dengan konfirmasi penerimanya);
- (2) Setiap perubahan atas alamat korespondensi sebagaimana dimaksud ayat (1) wajib segera diberitahukan secara tertulis kepada **PIHAK** lainnya.

Pasal 18

PAJAK

- (1) Segala pajak yang timbul akibat Perjanjian ini menjadi tanggung jawab masing-masing **PIHAK** sesuai dengan ketentuan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku di Negara Republik Indonesia.
- (2) Jika karena peraturan salah satu **PIHAK** diwajibkan untuk memungut/memotong pajak, maka **PIHAK** lainnya dalam Perjanjian memberikan wewenang kepada **PIHAK** yang diwajibkan untuk memungut/memotong pajak tersebut untuk melakukan pungutan/potongan dan menyetorkan/membayar kepada Kas Negara. Atas potongan/pungutan ini, maka akan diterbitkan bukti potong sesuai dengan peraturan perpajakan yang berlaku.

Pasal 19

PENYELESAIAN PERSELISIHAN

- (1) Apabila timbul perselisihan atau sengketa atas Perjanjian ini, **PARA PIHAK** sepakat untuk menyelesaikannya dengan cara musyawarah untuk mencapai mufakat.
- (2) Dalam hal musyawarah tidak dapat dilaksanakan atau tidak tercapai mufakat, maka **PARA PIHAK** sepakat untuk memilih Kantor Kepaniteraan Pengadilan Negeri Jakarta Pusat.

Pasal 20

ADDENDUM/AMANDEMEN

- (1) Kecuali perubahan atas lampiran-lampiran Perjanjian dan perubahan alamat masing-masing **PIHAK**, hal-hal lain yang belum diatur atau belum cukup diatur atau perubahan-perubahan yang diperlukan akan diatur kemudian atas dasar

kesepakatan **PARA PIHAK** yang akan dituangkan secara tertulis dalam perjanjian tambahan (Addendum) yang merupakan satu kesatuan dan bagian yang tidak terpisahkan dari Perjanjian ini.

- (2) Perubahan atas lampiran-lampiran Perjanjian dilakukan melalui surat-menyurat yang berlaku efektif sejak tanggal efektif yang tercantum dalam surat yang menyatakan persetujuan **PARA PIHAK** atas perubahan tersebut.
- (3) Perubahan atas alamat masing-masing **PIHAK** berlaku efektif sejak pemberitahuan atas perubahan alamat dianggap telah diterima oleh **PIHAK** lainnya.

Pasal 21

KETENTUAN LAIN

- (1) Ketentuan-ketentuan dari Perjanjian ini diatur oleh dan ditafsirkan menurut hukum yang berlaku di Negara Republik Indonesia.
- (2) Perjanjian ini merupakan keseluruhan perjanjian antara **PARA PIHAK** dan menggantikan setiap dan seluruh perjanjian-perjanjian, kesepakatan-kesepakatan dan kesepahaman-kesepahaman di antara **PARA PIHAK** sebelumnya sehubungan dengan materi Perjanjian ini. Tidak ada pernyataan-pernyataan, jaminan-jaminan, ketentuan-ketentuan atau persyaratan-persyaratan, dinyatakan atau disyaratkan, kecuali sebagaimana dimuat dalam Perjanjian ini yang telah ditandatangani oleh **PARA PIHAK**.
- (3) Apabila satu ketentuan atau lebih di dalam Perjanjian ini menjadi batal, cacat hukum atau tidak dapat dilaksanakan menurut hukum atau keputusan yang berlaku, keabsahan, kekuatan hukum dan pelaksanaan ketentuan-ketentuan lainnya dalam Perjanjian ini tetap berlaku dan tidak ikut terhapus. Masing-masing **PIHAK** akan, dalam hal tertentu, membuat dokumen-dokumen tambahan sebagaimana diminta, dengan tujuan untuk memberikan kekuatan hukum dan keberlakuan terhadap ketentuan-ketentuan mana dalam Perjanjian ini yang dinyatakan batal, cacat hukum atau tidak berlaku.
- (4) Perjanjian ini tidak dapat ditambah atau diubah kecuali berdasarkan pernyataan tertulis dan dengan persetujuan **PARA PIHAK**.

Demikianlah Perjanjian ini ditandatangani oleh **PARA PIHAK** pada hari dan tanggal tersebut pada awal Perjanjian, dibuat dalam rangkap 2 (dua) dengan masing-masing bermaterai cukup dan memiliki kekuatan hukum yang sama.

PIHAK PERTAMA,

Badan Pengelola Dana
Perkebunan Kelapa Sawit



Dono Boestami

Direktur Utama

PIHAK KEDUA,

Lembaga Penelitian Dan Pengabdian Kepada
Masyarakat Universitas Lampung



Ir. Warsono, M.S., Ph.D

Ketua

Demikianlah Perjanjian ini ditandatangani oleh **PARA PIHAK** pada hari dan tanggal tersebut pada awal Perjanjian, dibuat dalam rangkap 2 (dua) dengan masing-masing bermaterai cukup dan memiliki kekuatan hukum yang sama.

PIHAK PERTAMA,

Badan Pengelola Dana
Perkebunan Kelapa Sawit


Dono Boestami
Direktur Utama 

PIHAK KEDUA,

Lembaga Penelitian Dan Pengabdian Kepada
Masyarakat Universitas Lampung


Ir. Warsono, M.S., Ph.D
Ketua 

LAPORAN AKHIR PENELITIAN DAN PENGEMBANGAN

Badan Pengelola Dana Perkebunan Kelapa Sawit (BPDPS)

JUDUL PENELITIAN

*“Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi :
Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle)
Pyrolyzer”*

NO KONTRAK : PRJ-85/DPKS/2018

KELOMPOK PENELITI

Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P (Universitas Lampung, KETUA)
Dr. Wahyu Hidayat, S.Hut., M.Sc (Universitas Lampung, ANGGOTA)
Dr. Ir. Sugeng Triyono, M.Sc (Universitas Lampung, ANGGOTA)
Dr. Eng. Dewi Agustina, S.T., M.T (Universitas Lampung, ANGGOTA)
Dr. Amrul S.T., M.T (Universitas Lampung, ANGGOTA)
Dr. Mareli Telaumbanua, S.T.P., M.Sc (Universitas Lampung, ANGGOTA)
Dr. Bandung Sahari (ANGGOTA, Astra Agro Lestari)

BIDANG PENELITIAN

Bioenergi

Lembaga Penelitian dan Pengabdian Kepada Masyarakat
Universitas Lampung

Badan Pengelola Dana Perkebunan Kelapa Sawit
Kementerian Keuangan

Tahun 2019

LEMBAR PENGESAHAN

1. Judul Penelitian : *Black Pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit sebagai Pembangkit Listrik di Daerah Terpencil: Peningkatan Mutu Biomassa, melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolizer*
2. Ketua Peneliti
- a. Nama Lengkap : Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P.
- b. Jenis Kelamin : L / P
- c. NIP/NIK : 196505271993031002
- d. Jabatan Struktural : Ketua Jurusan Teknik Pertanian Fakultas Pertanian Unila
- e. Jabatan Fungsional : Lektor Kepala
- f. Lembaga Periset : Lembaga Penelitian dan Pengabdian Kepada Masyarakat (LPPM) Universitas Lampung
- g. Alamat : Jl. Sumantri Brojonegoro No. 1, Bandar Lampung 35145
- h. Telpon/Faks : 0721-705173 / 0721-773798
- i. Alamat Rumah : Jl. Cendana No. 199, Perumahan Bataranila, Rajabasa, Bandar Lampung, 35144
- j. Telpon/Faks/E-mail : 081379078674
3. Lembaga Mitra : -

4. Anggota Peneliti

| No | Nama | Instansi |
|----|--------------------------------------|--------------------------|
| 1 | Dr. Wahyu Hidayat, S.Hut., M.Sc. | LPPM Universitas Lampung |
| 2 | Dr. Ir. Sugeng Triyono, M.Sc | LPPM Universitas Lampung |
| 3 | Dr. Eng. Dewi Agustina, S.T., M.T | LPPM Universitas Lampung |
| 4 | Dr. Amrul, S.T. M.T. | LPPM Universitas Lampung |
| 5 | Dr. Mareli Telaumbanua, S.T.P., M.Sc | LPPM Universitas Lampung |
| 6 | Dr. Bandung Sahari | Astra Agro Lestari |

5. Pembiayaan

| Uraian | Jumlah |
|--------------------------------|-----------------|
| Biaya yang dibutuhkan Tahun I | Rp811.525.000 |
| Biaya yang dibutuhkan Tahun II | Rp1.235.795.000 |

Bandar Lampung, 3 September 2019

Menyetujui,
Ketua LPPM Universitas Lampung



Prof. Dr. Ir. Hamim Sudarsono, M.Sc. #
NIP 196001191984031002

Ketua Peneliti



Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P.
NIP 196505271993031002

LEMBAR PERNYATAAN

Dengan ini saya :

Nama : Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P.
NIP : 196505271993031002
Unit Kerja : Fakultas Pertanian, Universitas Lampung
Kedudukan : Ketua Tim Peneliti Penelitian dan Pengembangan

menyatakan menyatakan bahwa pada Laporan Penelitian dan Pengembangan yang berjudul **Black pellet Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi : Peningkatan Mutu Biomassa melalui Torefaksi COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer**

tidak terdapat unsur plagiarisme berdasarkan Peraturan Perundang-undangan yang berlaku.

Demikian pernyataan ini dibuat dengan sebenarnya.

Bandar Lampung, 3 September 2019
Yang membuat pernyataan

Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P.

DAFTAR ISI

| | |
|--|------|
| LEMBAR PERNYATAAN | iii |
| DAFTAR ISI | iv |
| DAFTAR GAMBAR | vi |
| DAFTAR TABEL | vii |
| DAFTAR LAMPIRAN..... | viii |
| | |
| ABSTRAK | 1 |
| RINGKASAN EKSEKUTIF | 2 |
| | |
| BAB 1. PENDAHULUAN..... | 4 |
| 1.1 Latar pelakang | 4 |
| 1.2 Tujuan Khusus | 5 |
| 1.3 Rumusan Masalah | 5 |
| 1.4 Urgensi Penelitian | 5 |
| 1.5 Manfaat Penelitian | 5 |
| 1.6 Luaran yang akan diperoleh..... | 5 |
| 1.7 Kontribusi lembaga dan mitra..... | 5 |
| | |
| BAB II. STUDI PUSTAKA..... | 6 |
| 2.1. Sawit Indonesia..... | 6 |
| 2.2. Proses Ekstrasi Minyak Sawit | 7 |
| 2.3. Limbah Padat | 7 |
| 2.3.1 Cangkang dan sabut..... | 7 |
| 2.3.2 Abu boiler dan Solid Decanter | 8 |
| 2.3.3 Tandan Kosong..... | 8 |
| 2.4. PKS Tanpa Kebun..... | 9 |
| 2.5. Torefaksi Biomassa | 10 |
| 2.6. Reaktor COMB | 13 |
| 2.7. Aplikasi dan Pasar Torefaksi Biomassa | 14 |
| | |
| BAB III. METODE Riset | 16 |
| 3.1. Waktu dan Tempat Penelitian | 16 |
| 3.2. Bahan dan Perlakuan..... | 16 |
| 3.2.1. Pembuatan white pellet..... | 16 |
| 3.2.2. Torefaksi Pellet | 16 |
| 3.3.3. Analisis Sifat Pelet. | 19 |
| 3.3. Parameter dan Metode Analisis | 19 |
| | |
| BAB IV. LUARAN | 20 |

| | |
|---|--------|
| BAB V. HASIL DAN PEMBAHASAN..... | 21 |
| 5.1. Pelet dan Nilai Komersial..... | 21 |
| 5.2. Proses pembuatan pellet | 21 |
| 5.3. Karakteristik Fisik Pelet TKKS | 25 |
| 5.4. Karakteristik Energetik Pelet TKKS | 31 |
| 5.5. Proses Torefaksi COMB | 31 |
| 5.6. Komposisi Mineral | 40 |
| 5.7. Problem Reaktor COMB | 41 |
| 5.8. Torefaksi Menggunakan Oven (Solusi I) | 38 |
| 5.9. Torefaksi Menggunakan Reaktor Rotary (Solusi II) | 38 |
| 5.10. Mesin Pellet Skala Industri Kecil | 41 |
| 5.11. Rencana Lanjutan | 49 |
| BAB 6. KESIMPULAN | 50 |
| DAFTAR PUSTAKA | 51 |
| LAMPIRAN | 56 |

DAFTAR TABEL

| | | |
|------------|---|----|
| Tabel 2. | Karakteristik energi produk torefaksi | 12 |
| Tabel 3. | Parameter dan metode analisis..... | 19 |
| Tabel 5.1 | Hasil uji kuat tekan (dalam kgf) pellet TKKS | 27 |
| Tabel 5.2 | Massa jenis single pelet dengan 1X penekanan | 28 |
| Tabel 5.3 | Massa jenis single pelet dengan 2X penekanan | 28 |
| Tabel 5.4 | Perbandingan massa jenis single pelet TKKS dengan pelet kayu | 29 |
| Tabel 5.5 | Massa jenis kamba pelet TKKS (gr/cm ³) 1X pres dan 2X pres..... | 29 |
| Tabel 5.6 | Karakteristik energi pelet TKKS | 31 |
| Tabel 5.7 | Karakteristik energi pelet TKKS torefaksi | 33 |
| Tabel 5.8 | Perubahan nilai elemental pellet TKKS torefaksi | 35 |
| Tabel 5.9 | Komposisi mineral pelet TKKS | 40 |
| Tabel 5.10 | Karakteristik kimia TKKS hasil torefaksi menggunakan reaktor rotary | 43 |

DAFTAR GAMBAR

| | | |
|-------------|--|----|
| Gambar 2.1 | Diagram van Krevelen untuk willow dan miscanthus | 12 |
| Gambar 2.2 | Bagian-bagian reaktor COMB | 14 |
| Gambar 3.1 | Roadmap Penelitian pembuatan <i>black pellet</i> dari TKKS | 17 |
| Gambar 3.2 | Perancangan Teknis pembuatan <i>black pellet</i> dari TKKS | 18 |
| Gambar 5.1 | Kunjungan tim peneliti ke PT. Toba Hijau Sinergy | 21 |
| Gambar 5.2 | Diagram alir proses pembuatan pelet TKKS di PT. THS, Tebing Tinggi | 21 |
| Gambar 5.3 | Rotary dryer untuk mengeringkan TKKS di PT. THS | 22 |
| Gambar 5.4 | Mesin pencetak pelet TKKS tipe <i>vertical ring die</i> | 24 |
| Gambar 5.5 | Pelet TKKS yang dihasilkan di PT. Toba Hijau Sinergy | 24 |
| Gambar 5.6 | Penampang melintang dan bentuk pelet TKKS yang diperbesar | 25 |
| Gambar 5.7 | Bentuk pelet TKKS: 1X pres (kiri) dan 2X press (kanan)..... | 25 |
| Gambar 5.8 | Penyimpanan pelet TKKS lebih dari 1 bulan (rusak) | 26 |
| Gambar 5.9 | Hasil uji kuat tekan (flexural strength) pelet TKKS | 27 |
| Gambar 5.10 | Perubahan massa (kiri) dan kadar air (kanan) pellet TKKS selama penyimpanan di udara ruang | 30 |
| Gambar 5.11 | Fasilitas COMB Pyrolyzer Universitas Lampung untuk torefaksi | 32 |
| Gambar 5.12 | Bagian inti COMB Pyrolyzer untuk proses torefaksi | 32 |
| Gambar 5.13 | Pelet TKKS (dari kiri: white, brown, dan black pellet) | 33 |
| Gambar 5.14 | Spectra FTIR pellet TKKS sebelum dan sesudah torrefaksi..... | 34 |
| Gambar 5.15 | Perbaikan nilai kalori pelet melalui torefaksi..... | 35 |
| Gambar 5.16 | Uji hydrophobicity pelet putih (tanpa torefaksi)..... | 36 |
| Gambar 5.17 | Uji hydrophobicity pelet torefaksi (brown)..... | 36 |
| Gambar 5.18 | Uji hydrophobicity pelet torefaksi (black) | 36 |
| Gambar 5.19 | Perbedaan mikroskopis pellet TKKS berdasarkan foto SEM (atas: pellet putih; tengah: Pellet setengah torefaksi; bawah: Pellet torefaksi penuh)..... | 38 |
| Gambar 5.20 | Skema reaktor torefaksi tipe rotary | 42 |
| Gambar 5.21 | Penurunan masa jenis pelet tunggal akibat torefaksi | 43 |
| Gambar 5.22 | Mesin pellet biomassa skala industri kecil, mesin 24 HP..... | 44 |
| Gambar 5.23 | Pellet TKKS yang dicetak mesin 24 HP (kiri: 1X pres, kanan 4X press) | 45 |



DAFTAR LAMPIRAN

| | Halaman |
|---|---------|
| Lampiran 1. Rekapitulasi Penggunaan Dana | 51 |
| Lampiran 2. Surat Pernyataan Tanggung Jawab Belanja (SPTJB) | 52 |
| Lampiran 3. Publikasi | 58 |
| Lampiran 4. Daftar HAKI / Paten | 120 |
| Lampiran 5. Status Komersialisasi | 120 |

ABSTRAK

Tandan kosong kelapa sawit (TKKS) merupakan limbah padat dengan persentase paling besar yang dihasilkan dari proses pengolahan CPO yaitu sekitar 21-23 %. Selama ini TKKS umumnya dikembalikan ke lahan sebagai mulsa maupun sebagai kompos. Untuk Pabrik Pengolahan Kelapa Sawit (PPKS) yang tidak mempunyai kebun, limbah TKKS tetap akan menjadi masalah. Salah satu alternatif pemanfaatan TKKS di luar kebun adalah menjadikannya sebagai bahan bakar. TKKS berpotensi digunakan sebagai sumber energi karena mempunyai nilai kalor yang relatif tinggi dan jumlahnya sangat melimpah. Tetapi, seperti biomassa lainnya, TKKS memiliki kelemahan bila digunakan sebagai sumber energi, yaitu kadar air yang tinggi (50-60%); densitas energi (MJ/m^3) yang rendah; kadar bahan menguap tinggi (~70%); abu dengan kandungan logam alkali tinggi (Na, K); tinggi kadar oksigen; higroskopis; berat jenis (*bulk density*) rendah; bentuk tidak teratur; dan sulit digiling. Salah satu upaya untuk mengatasi kekurangan tersebut yaitu melalui proses peletisasi dilanjutkan dengan torefaksi.

Penelitian ini bertujuan untuk meningkatkan kualitas pelet TKKS menjadi bahan bakar padat (*black pellet*) yang memiliki karakteristik dan mutu energetik lebih baik (densitas energi tinggi, kadar volatile rendah, dan *hydrophobic*). Pelet TKKS diperoleh dari pabrik pelet di Tebing Tinggi, Medan dengan ukuran diameter sekitar 8 mm. Pada awalnya proses torefaksi direncanakan menggunakan fasilitas reactor COMB (*Counter current flow Multi Baffle*) pada variasi temperatur 200-320°C dengan *residence time* 3 menit. Tetapi, ternyata reaktor ini tidak bisa bekerja untuk pelet TKKS karena lebih berat dibandingkan pelet kayu sehingga jatuh lebih cepat dan *residence time* tidak tercapai. Torefaksi akhirnya dilanjutkan secara batch menggunakan oven pada variasi suhu antara 200-300 °C. Hasil penelitian menunjukkan bahwa proses selama 30 menit torefaksi menghasilkan pelet hitam dengan nilai energi mencapai 20,5 MJ/kg. Penelitian dilanjutkan dengan produksi pelet hitam menggunakan reaktor rotary pada waktu antara 20 hingga 40 menit, putaran lambat 16, 24, 31, dan 37 RPM, dan beban 100, 200, dan 300 gram. Hasil penelitian menunjukkan bahwa reaktor rotary dapat bekerja dengan baik menghasilkan pelet hitam dengan rendemen sekitar 80%. Pelet hitam hasil torefaksi memiliki kadar air 1-2% dan nilai kalori antara 16.27 – 18.52, naik dari nilai pelet biasa 15,82 MJ/kg. Selain itu pelet torefaksi memiliki sifat *hydrophobic* dan bertahan direndam di dalam air hingga 12 jam tanpa mengalami keruntuhan fisik.

Kata Kunci : *Black pellet*, biomassa, bahan bakar, Torefaksi, TKKS.

RINGKASAN EKSEKUTIF

Indonesia merupakan negara penghasil minyak kelapa sawit terbesar di dunia dengan kontribusi mencapai hampir 60%. Eksport produk kelapa sawit merupakan sumber devisa yang penting dan industri pengolahan kelapa sawit (PKS) telah menyediakan kesempatan kerja bagi jutaan rakyat Indonesia. Selain volume produk utama berupa CPO, PKS juga menghasilkan limbah yang sangat besar, diantaranya adalah tandan kosong kelapa sawit (TKKS), yang mencapai 21-23% dari tandan buah segar (TBS) dan mencakup sekitar 50% dari total limbah padat yang dihasilkan PKS. TKKS umumnya dikembalikan ke lahan sebagai mulsa atau kompos. Bagi PKS yang tidak memiliki kebun, limbah TKKS tidak bisa dikembalikan ke lahan. Hal ini berpotensi pada pembusukan TKKS yang akan memicu GRK. Pada saat ini diperkirakan terdapat sekitar 20% PKS yang tidak memiliki kebun.

Pemakaian TKKS sebagai bahan bakar pembangkit listrik independen sampai saat ini masih sangat terbatas, baru sekitar 5%. Pemanfaatan TKKS sebagai sumber energi di dalam PKS kurang menarik. Secara teknis, TKKS belum diminati untuk dijadikan sebagai bahan bakar padat pada sistem pembakaran (*steam power plant*) atau gasifikasi. Hal ini disebabkan oleh karakteristik TKKS yang tidak sesuai untuk bahan bakar, misalnya kadar air tinggi, densitas kamba rendah, nilai kalori rendah, dan densitas energi rendah, dan tidak homogen. Salah satu pilihan yang menarik untuk dikaji adalah konversi TKKS menjadi bahan pelet yang dilanjutkan dengan peningkatan mutu melalui proses torefaksi untuk menghasilkan *black pellet* yang memiliki karakteristik dan mutu energetik lebih baik (densitas energi tinggi, kadar volatile rendah, dan *hydrophobic*).

Pelet TKKS diperoleh dari pabrik pelet di Tebing Tinggi, Medan dengan ukuran diameter sekitar 8 mm. Pada awalnya proses torefaksi direncanakan menggunakan fasilitas reactor COMB (*Counter current fLOW Multi Baffle*) pada variasi temperatur 200-320°C dengan *residence time* 3 menit. Hasil penelitian menunjukkan bahwa reaktor ini tidak bisa bekerja untuk pelet TKKS karena lebih berat dibandingkan pelet kayu sehingga jatuh lebih cepat dan *residence time* tidak tercapai. Torefaksi akhirnya

dilanjutkan secara batch menggunakan oven pada variasi suhu antara 200-300 °C. Hasil penelitian secara batch menunjukkan bahwa proses selama 30 menit torefaksi menghasilkan pelet hitam dengan nilai energi mencapai 20,5 MJ/kg. Penelitian dilanjutkan dengan produksi pelet hitam menggunakan reaktor rotary pada waktu antara 20 hingga 40 menit, putaran lambat 16, 24, 31, dan 37 RPM, dan beban 100, 200, dan 300 gram. Hasil penelitian menunjukkan bahwa reaktor rotary dapat bekerja dengan baik menghasilkan pelet hitam dengan rendemen sekitar 80%. Pelet hitam hasil torefaksi memiliki kadar air 1-2% dan nilai kalori antara 16.27 – 18.52, naik dari nilai pelet biasa 15,82 MJ/kg. Selain itu pelet torefaksi memiliki sifat *hydrophobic* dan bertahan direndam di dalam air hingga 12 jam tanpa mengalami keruntuhan fisik.

BAB I. PENDAHULUAN

1.1. Latar Belakang

Kelapa sawit merupakan komoditas yang penting bagi ekonomi Indonesia. Eksport produk kelapa sawit merupakan sumber devisa yang penting dan industri pengolahan kelapa sawit (PKS) telah menyediakan kesempatan kerja bagi jutaan rakyat Indonesia. Oleh karena itu peningkatan produksi kelapa sawit sangat berkaitan dengan pertumbuhan daerah-daerah terpencil, menurunnya kemiskinan, dan meningkatnya standar hidup penduduk pedesaan (PASPI, 2014).

Selain volume produk utama berupa CPO, PKS juga menghasilkan limbah yang sangat besar, diantaranya adalah tandan kosong kelapa sawit (TKKS), yang mencapai 21-23% dari tandan buah segar (TBS) yang diolah dan mencakup sekitar 50% dari total limbah padat yang dihasilkan PKS. TKKS umumnya dikembalikan ke lahan sebagai mulsa atau kompos. Bagi PKS yang tidak memiliki kebun, limbah TKKS tidak bisa dikembalikan ke lahan. Hal ini berpotensi pada pembusukan TKKS yang akan memicu GRK. Pada saat ini diperkirakan terdapat sekitar 20% PKS yang tidak memiliki kebun.

Pemanfaatan TKKS sebagai sumber energi di dalam PKS kurang menarik. Hal ini terutama disebabkan PKS juga menghasilkan bahan bakar lain yang lebih baik, yaitu cangkang dan sabut sawit. Pemakaian TKKS sebagai bahan bakar pembangkit listrik independen sampai saat ini masih sangat terbatas, baru sekitar 5%. Secara teknis, TKKS belum diminati untuk dijadikan sebagai bahan bakar padat pada sistem pembakaran (*steam power plant*) atau gasifikasi, atau dijadikan komoditi perdagangan yang bernilai tambah. Hal ini disebabkan oleh karakteristik TKKS yang tidak sesuai untuk bahan bakar, misalnya kadar air tinggi, densitas kamba rendah, nilai kalori rendah, dan densitas energi rendah, dan tidak homogen.

Oleh karena itu, perlu dikembangkan sistem pengolahan TKKS menjadi bahan bakar padat dengan sifat fisik dan kimia yang lebih baik. Kulatitas TKKS sebagai bahan bakar dapat ditingkatkan melalui proses torefaksi, yaitu proses termal suhu 200 – 300°C dalam keadaan tanpa oksigen dan laju pemanasan rendah atau waktu tinggal (*residence time*) cukup lama. Melalui torefaksi akan dihasilkan *black pellet*, bahan bakar

mirip batubara. Bahan bakar ini lebih baik daripada biomassa asal karena memiliki nilai energi, densitas kamba, dan densitas energi lebih tinggi, bersifat *hydrophobic* (kurang menyerap air), dan memiliki rasio O/C lebih rendah.

1.2. Tujuan Khusus

Tujuan dari penelitian ini adalah untuk meningkatkan kualitas TKKS menjadi bahan bakar padat untuk umpan gasifikasi yang memiliki karakteristik: kadar air (1%), nilai kalori (LHV) 5200 kcal/kg atau 22 MJ/kg, densitas kamba 700 kg/m³, densitas energi 15 MJ/m³, kadar volatile rendah, rasio O/C 0,2-0,3, dan bersifat *hydrophobic*.

1.3. Rumusan Masalah

Bagaimana menghasilkan *black pellet* yang berkualitas berdasarkan faktor-faktor ukuran cacahan TKKS, suhu torefaksi, dan laju aliran gas panas.

1.4. Urgensi Penelitian

Hasil penelitian ini dapat meningkatkan nilai ekonomi dari limbah TKKS sebagai bahan bakar padat. *Black pellet* bersifat terbarukan dan ramah lingkungan, sehingga dapat mengurangi bakar fosil dan mengurangi emisi gas rumah kaca.

1.5. Manfaat Penelitian

Hasil penelitian dapat meningkatkan nilai tambah TKKS, mengurangi permasalahan yang timbul akibat limbah menumpuknya TKKS, dan mengurangi emisi GRK dari pembusukan TKKS. Selain itu terbuka kesempatan bagi PKS tanpa kebun untuk dapat memproses TKKS menjadi produk komoditas perdagangan.

1.6. Luaran yang Akan Diperoleh

Luaran adalah teknologi pembuatan *black pellet* TKKS yang dapat digunakan sebagai bahan bakar pada proses gasifikasi atau menjadi komoditas perdagangan.

1.7. Kontribusi Lembaga dan Mitra

Saat ini Lembaga Penelitian dan Pengabdian kepada Masyarakat Universitas Lampung bekerjasama dengan KIER (*Korea Institute of Energy Research*) Korea Selatan dan telah menginstal reaktor COMB yang dapat digunakan untuk proses torefaksi pellet TKKS. Sementara itu mitra PTPN VII Unit Usaha Bekri akan menyediakan TKKS.

BAB II. STUDI PUSTAKA

2.1. Sawit Indonesia

Industri kelapa sawit berkembang dengan dukungan pertumbuhan perkebunan yang sangat pesat, terutama pada perkebunan besar (PB) dan perkebunan rakyat (PR). Pada tahun 2015 luas perkebunan sawit total telah mencapai 11,26 juta hektar dengan komposisi PR 40,23% dan PB 59,77% (Direktorat Jenderal Perkebunan, 2017). Kelapa sawit diolah menjadi minyak sawit kasar (CPO) dan minyak inti sawit (PKO). Pada tahun 2015 total produksi CPO Indonesia mencapai 31,07 juta ton dari luas perkebunan kelapa sawit 11,26 juta ha (Direktorat Jenderal Perkebunan, 2017). Indonesia kini merupakan penghasil minyak kelapa sawit terbesar di dunia, dengan kontribusi mencapai lebih dari 50%. Produksi CPO Indonesia diproyeksikan mencapai 43,93 juta ton pada tahun 2020 dari luas perkebunan kelapa sawit 13,3 juta ha (GAPKI, 2014).

Perkembangan industri kelapa sawit yang cepat dipengaruhi oleh permintaan dunia yang sangat besar terhadap produk-produk kelapa sawit. Permintaan minyak sawit dunia diprediksi mencapai 95,7 juta ton pada 2025 (Oil World Statistic, 2013). Perkembangan minyak sawit juga dipicu oleh naiknya produksi biodiesel dari CPO di negara-negara utama sawit seperti Indonesia (Caroko *et al.*, 2011), Malaysia (Sumathi *et al.*, 2007), Brazil (da Costa, 2004), dan Thailand (Pleanjai *et al.*, 2007).

Kelapa sawit telah menjadi sumber devisa bagi Indonesia. Jika pada tahun 2008, volume ekspor minyak sawit kasar (CPO) dan produk-produk terkait baru mencapai 14,29 juta ton dengan nilai US\$ 12,38 milyar, maka pada 2015, volume ekspor telah menjadi dua kali lipat (28,29 juta ton dengan nilai US\$ 16,95 milyar (BPS, 2016) dan menjadi US\$ 23 milyar pada tahun 2017 (Tim Riset PASPI, 2018).

Perkembangan ini sangat berperan dalam pertumbuhan daerah terpencil dan telah meningkatkan standar hidup penduduk pedesaan. Hal ini ditunjang oleh fakta bahwa sekitar 40% lahan kelapa sawit dimiliki oleh petani kecil. Selain itu, industri kelapa sawit termasuk industri yang padat tenaga kerja. Jumlah tenaga kerja yang terserap dalam industri kelapa sawit telah meningkat dari 2,1 juta di tahun 2000 hingga 8,4 juta pada

tahun 2015 (PASPI, 2016). Oleh karena itu, pengembangan kelapa sawit telah menciptakan lapangan kerja baru dan meningkatkan pendapatan petani.

2.2. Proses Ekstraksi Minyak Sawit

Untuk mengekstrak minyak sawit, tandan buah segar (TBS) akan mengalami serangkaian proses. Proses ekstraksi CPO dimulai dengan sterilisasi TBS menggunakan uap, diikuti dengan penebahan (*threshing* atau *stripping*) untuk memisahkan brondolan buah dari tangkai buah dan spikeletnya. Brondolan buah lalu dilumatkan (*digestion*) dan dipisahkan daging buahnya dari biji kelapa sawit diikuti dengan pengempaan (*pressing*) untuk memeras minyaknya. Setelah proses separasi, klarifikasi dan pengeringan minyak, maka CPO siap untuk disimpan. Proses pengolahan kelapa sawit menghasilkan CPO sebanyak 21,8% dari berat TBS yang diolah. Selebihnya industri kelapa sawit menghasilkan limbah padat, cair, dan gas.

2.3. Limbah Padat

Selain produk utama CPO, pabrik pengolahan kelapa sawit juga menghasilkan sejumlah produk samping dalam bentuk TKKS (23.0% TBS), POME (50%), sabut (13.0%), cangkang (6.5%), dan solid decanter (4%) (Ditjen PPHP, 2006). PKS juga menghasilkan limbah abu boiler sebanyak 0,5-0,6% TBS (Hasanudin *et al.*, 2007).

2.3.1. Cangkang dan Sabut

Cangkang dan sabut dihasilkan dari proses pelumatan dan pengempaan. Proses ini menghasilkan minyak kasar, dan produk samping biji atau kacang sawit. Kacang sawit dialirkan ke unit proses *depericarping* untuk memisahkan sabut, dan kacang yang sudah bersih dipecah untuk menghasilkan inti sawit (*kernel*). Melalui proses penampian (*winnowing*), kernel akan dipisahkan dari cangkangnya dan diproses lebih lanjut untuk menghasilkan minyak inti sawit (PKO).

Cangkang dan sabut umumnya dipakai secara langsung sebagai bahan bakar boiler terutama untuk memenuhi kebutuhan energi dan steam untuk proses pengolahan kelapa sawit. Sabut dan cangkang kelapa sawit dapat dikonversi menjadi energi dengan nilai kalor berturut-turut 19,055 MJ dan 20,093 MJ per kg bahan kering. Jumlah

sabut dan cangkang yang digunakan untuk pembangkit listrik dan uap di PKS masing-masing sekitar 85% sabut dan 55% cangkang dari total yang dihasilkan. Sisa sabut dan cangkang dijual ke industri lain seperti untuk pembangkit listrik independen.

2.3.2. Abu boiler dan Solid Decanter

Abu dihasilkan dari boiler pembangkit listrik dan panas proses. Abu boiler dari PKS dikembalikan ke kebun dan digunakan sebagai pupuk pengganti unsur K, terutama di lahan gambut. Kandungan nutrisi dari abu antara lain adalah 4% P_2O_5 , 40% K_2O , 6% MgO dan 5% CaO . Tiap kilogram abu TKKS setara dengan dengan 0,6 Kg MOP. Abu boiler sangat higroskopis dan mempunyai pH 12. Nutrisi yang terkandung di dalamnya sangat mudah larut, sehingga harus cepat diaplikasikan.

Solid decanter dihasilkan dari proses dekantasi. Solid decanter berasal dari mesocarp atau serabut berondolan sawit yang telah mengalami pengolahan di PKS. Produksi solid decanter basah sekitar 5% dan produksi solid decanter kering sekitar 2% dari berat TBS. Solid decanter lebih mudah terurai di lapangan dan akan melapuk dalam waktu 6 minggu. Dibandingkan dengan TKKS kandungan nutrisi solid decanter lebih tinggi, yaitu N (2,9%), P_2O_5 (0,46%), K_2O (4,09%), dan MgO (0,56%). Setiap 100 kg seolid decanter mengandung pupuk yang setara dengan Urea (3,52 kg), RP (0,99 kg), MOP (4,43 kg), dan Kiserit (1,36 kg).

2.3.3. Tandan Kosong

Tandan kosong kelapa sawit (TKKS) dihasilkan dari proses penebahan (*stripping*) yang memisahkan buah sawit menjadi berondolan. TKKS merupakan limbah padat dengan persentase paling besar yang dihasilkan dari proses pengolahan CPO yaitu sekitar 21-23 persen. Apabila TKKS tidak dimanfaatkan dengan baik maka akan menimbulkan masalah lingkungan karena jumlahnya yang sangat besar. TKKS merupakan bahan organik yang mengandung 42,8% C, 2,90% K_2O , 0,80% N, 0,22% P_2O_5 , 0,30% MgO dan unsur-unsur mikro antara lain 10 ppm B, 23 ppm Cu dan 51 ppm Zn. Mineral lain yang penting adalah potassium (1,12%) dan kalsium (0,16%) (Lim *et al.*, 2015). Dalam setiap 1 ton TKKS terkandung unsur hara yang setara dengan 3 Kg Urea, 0,6 kg RP, 12 kg MOP dan 2 kg kiserit (Singh *et al.*, 1989).

Selama ini TKKS umumnya dikembalikan ke lahan sebagai mulsa dengan dosis 37,5 ton/ha/tahun. Mulsa TKKS dapat memperbaiki pertumbuhan vegetatif, memperbaiki nutrisi yang dapat diserap oleh perakaran tanaman, dan meningkatkan produktifitas tanaman kelapa sawit. Selain itu, mulsa TKKS juga mampu mengurangi erosi, mengurangi kehilangan nutrisi, menurunkan suhu permukaan tanah, dan menyediakan suplai nutrisi secara perlahan (*slow release*) dalam waktu lama.

TKKS juga dapat diaplikasikan sebagai kompos untuk menggantikan pupuk kimia diperkebunan kelapa sawit. Kompos TKKS memiliki sifat yang menguntungkan, antara lain: (1) memperbaiki struktur tanah menjadi lebih *porous*; (2) membantu kelarutan unsur-unsur hara yang diperlukan bagi pertumbuhan tanaman; (3) homogen dan mengurangi risiko sebagai pembawa hama; (4) merupakan pupuk yang tidak mudah tercuci oleh air yang meresap dalam tanah dan (5) dapat diaplikasikan pada sembarang musim (Darnoko *et al.*, 1993).

Meskipun pengomposan tandan buah kosong dalam kondisi aerobik lebih efektif, proses ini memerlukan mesin pengaduk (pembalik) dan tenaga kerja intensif (Kananam *et al.*, 2011). Sampai sekarang, sebagian besar PKS belum memiliki unit pengomposan TKKS dan masih terus mempraktekkan metode pembakaran atau aplikasi lahan langsung sebagai mulsa (Chiew dan Shimada 2013).

2.4. PKS Tanpa Kebun

Untuk PKS yang memiliki kebun, limbah TKKS telah dimanfaatkan dengan cara dikembalikan ke kebun. Tetapi, untuk PKS yang tidak mempunyai kebun, limbah TKKS tetap akan menjadi masalah. Tidak ada data pasti mengenai jumlah PKS tanpa kebun, tetapi menurut perkiraan cukup signifikan. Hal ini dapat dirunut dari data luas kebun dan jumlah PKS di Indonesia. Pada tahun 2013 tercatat ada 1601 perusahaan sawit yang terdiri dari 159 Perusahaan Besar Negara dan 1442 Perusahaan Swasta (BPS, 2014). Berdasarkan data luas kebun pada tahun 2013 (10,465 juta ha), berarti setiap 6000 ha diperlukan satu unit PKS. Pada tahun 2006 luas perkebunan sawit total mencapai 6,59 juta ha, sehingga diperkirakan terdapat sekitar 1100 PKS. Pada tahun 2006 terdapat 219 PKS tanpa kebun yang berarti sekitar 20% dari total PKS.

2.5. Torefaksi Biomassa

Tandan kosong kelapa sawit juga berpotensi digunakan sebagai sumber energi karena mempunyai nilai kalor yang relatif tinggi, yaitu 18,24 MJ/ton (Maryudi, 2014) dan jumlahnya sangat melimpah. Potensi energi dari pemanfaatan TKKS adalah sekitar 1.202.880 MJ/hari atau setara 30 kiloliter solar/bulan untuk pabrik dengan kapasitas 800 ton TBS/hari. Akan tetapi, sebagaimana biomassa lainnya, TKKS mempunyai kelemahan apabila digunakan sebagai sumber energi, yaitu kadar air yang tinggi (50-60%); nilai kalori (*heating value*, MJ/ton) dan densitas energi (MJ/m³) yang rendah; tinggi kadar bahan menguap (~70%); kadar abu rendah dengan kandungan logam alkali tinggi (Na, K); tinggi kadar oksigen; higroskopis; densitas kamba (*bulk density*) rendah; bentuk tidak teratur; dan sulit digiling.

Beberapa isue penting terkait dengan bahan bakar biomassa adalah (Tumuluru *et al.*, 2011; Alamsyah *et al.*, 2017): (1) nilai energi rendah akibat tingginya kadar air; (2) densitas energi rendah akibat densitas kamba rendah; (3) densitas kamba yang rendah juga menyulitkan logistik dan transportasi; (4) sifat higroskopis menurunkan daya simpan; (5) kadar bahan volatile tinggi mengakibatkan efisiensi pembakaran rendah dan menghasilkan banyak asap; (6) kandungan bahan anorganik (Ca, Si, K) yang tinggi menimbulkan masalah terkait abu (sintering, fusi, aglomerasi, slagging); (7) ukuran, bentuk dan tipe yang tidak seragam menyulitkan penanganan dan penyimpanan.

Torefaksi, merupakan suatu proses termal, dapat mengatasi sebagian besar issue tersebut. Sebagai suatu proses, torefaksi memiliki sejarah panjang, yang dapat dijumpai pada torefaksi (penyangraian) biji kopi untuk memperoleh cita rasa khas. Tetapi, aplikasinya pada bioenergi, teknologi ini masih relatif baru, yaitu di Perancis pada pertengahan 1980-an (Acharya *et al.*, 2012). Pada dekade terakhir terjadi peningkatan perhatian yang signifikan pada torefaksi dalam kaitannya dengan bioenergi.

Torefaksi melibatkan proses pemanasan biomassa hingga suhu 200 – 300°C dalam keadaan tanpa oksigen dan laju pemanasan rendah atau waktu tinggal (*residence time*) cukup lama (30 menit – 2 jam). Torefaksi serupa dengan pirolisis pada suhu dan laju pemanasan rendah. Torefaksi menghasilkan bahan *black pellet*, bakar padat menyerupai batubara yang memiliki karakteristik bahan bakar lebih baik dibandingkan

biomassa asalnya (Chen *et al.*, 2015). Proses torefaksi menghancurkan ikatan inherent di dalam biomassa. Hemiselulosa akan terdekomposisi terlebih dahulu dan diikuti oleh selulosa dan lignin, secara berurutan (Chen dan Kuo, 2010). Struktur biomassa berubah sedemikian hingga material menjadi getas, dan lebih hydrophobic.

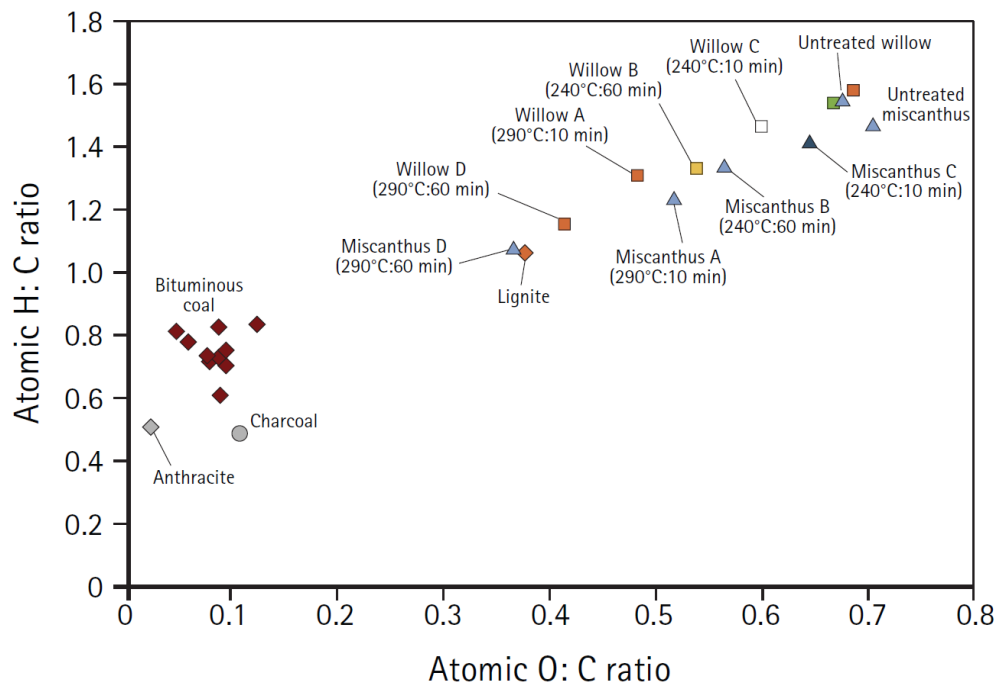
Produk torefaksi terdiri dari 80% padat (arang dan abu), 15% cair (air, organik, lemak), 5% gas (CO_2 , CO, CH_4 , H_2 , C_xH_y) (Acharya *et al.*, 2012; Tumuluru *et al.*, 2011). Produk padat merupakan produk yang diinginkan (Wang *et al.*, 2011). Produk padat torefaksi mirip batubara (Bergman, 2005) dan memiliki sifat sebagai berikut:

- a. Hydrophobic (kurang menyerap air) akibat hancurnya struktur ikatan O–H sehingga tidak mampu mempertahankan atau menyerap air. Hal ini sangat menguntungkan untuk proses penanganan, penyimpanan, dan transportasi.
- b. Aktivitas biologis dari biomassa (dekomposisi, jamur, pembusukan) produk torefaksi sangat rendah sehingga memperpanjang umur simpan tanpa degradasi.
- c. Menghasilkan biomassa yang lebih getas sehingga menurunkan energi untuk penggilingan hingga 80-90% dibandingkan biomassa asal. Ukuran dan distribusi partikel dari penggilingan biomassa torefaksi lebih seragam daripada biomassa asal. Biomassa torefaksi memiliki derajat giling (*grindability*) sebanding dengan batubara
- d. Porositas produk torefaksi meningkat sehingga bahan bakar menjadi lebih reaktif selama pembakaran dan gasifikasi. Biomassa torefaksi memiliki reaktivitas sebanding dengan kayu.
- e. Memudahkan proses pelletisasi biomassa karena fraksi lignin meningkat dengan 10-15% dan makin tingginya struktur lemak meningkatkan daya ikat (*binding*).
- f. Densitas energi meningkat karena massa biomassa turun menjadi sekitar 70% sedangkan nilai energi turun menjadi 90% dari nilai awal sehingga energi per satuan massa naik menjadi sekitar 1,3 kali nilai awal (Tabel 1).
- g. Torefaksi menghasilkan output yang homogen (sifat fisik dan kimia) dari biomassa campuran sehingga memungkinkan pelletisasi berbagai jenis biomassa dengan satu mesin saja dan meningkatkan ekonomi pellet biomassa.
- h. Pellet yang mengalami torefaksi lebih kuat 1,5 hingga 2 kali sehingga tidak mudah pecah dalam proses penanganan dan penyimpanan.

Tabel 1. Karakteristik energi produk torefaksi (Dutta and Leon, 2011)

| Karakteristik | Chip Kayu | Chip Torefaksi | Pellet kayu | Pellet Torefaksi |
|--------------------------------------|-----------|----------------|-------------|------------------|
| Densitas energi (GJ/m ³) | 6,5 | 7,5 | 11 | 16 |
| Massa jenis (kg/m ³) | 400 | 300 | 800 | 700 |
| Kadar air (%) | 35 | 4 | 8 | 4 |

- i. Memungkinkan pemanfaatan beragam jenis biomassa kayu untuk energi dengan satu peralatan pembakaran sehingga meningkatkan ketersediaan bahan bakar, reliabilitas suplai, dan menurunkan biaya bahan bakar dan mengurangi ongkos penanganan dan penyimpanan.
- j. Biomassa torefaksi memiliki rasio O/C (Gambar 2.1) dan kandungan zat-zat volatil rendah sehingga meningkatkan kualitas pembakaran (tanpa asap) dan menghasilkan efisiensi yang tinggi selama gasifikasi.



Gambar 2.1 Diagram van Krevelen untuk willow dan miscanthus (Tumuluru *et al.*, 2011)

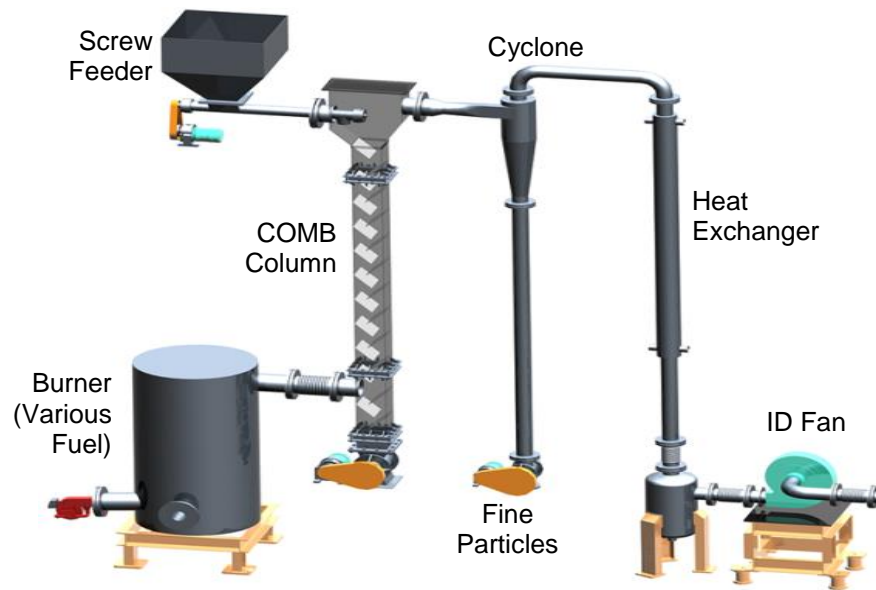
Torefaksi digunakan sebagai perlakuan awal (*pre-treatment*) pada teknologi konversi biomassa seperti gasifikasi dan *co-firing* (pembakaran bersama dengan batubara) (van der Stelt *et al.*, 2011). Kualitas produk torefaksi sangat ditentukan oleh karakteristik biomassa, temperatur dan lama proses torefaksi. Semakin lama proses torefaksi dapat menyebabkan komponen-komponen energi hilang sehingga kandungan energi akan menurun (Irawan *et al.*, 2014). Tabel 1 menunjukkan perbandingan karakteristik produk torefaksi terhadap kayu dan pellet kayu.

Bergantung pada jenis dan kondisinya, biomassa perlu melalui serangkaian proses untuk menjadi *black pellet*. Beberapa tahapan penting meliputi pengeringan, pengecilan ukuran (*chipping, chopping, atau cutting*), penggilingan (*grinding, milling*), peletisasi, torefaksi, dan pendinginan. *Black pellet* sebagai produk utama torefaksi dapat dihasilkan melalui dua rute. Pertama, biomassa dibuat menjadi pellet (*white pellet*) lalu dilanjutkan dengan torefaksi untuk menghasilkan *black pellet*. Pilihan kedua, biomassa mengalami torefaksi lebih dahulu, lalu digiling dan dibuat menjadi *black pellet*. Pilihan pertama memberikan kemungkinan dihasilkannya dua produk pellet (hitam dan putih). Meskipun hanya menghasilkan satu produk (pellet hitam), pilihan kedua menawarkan kemudahan dalam penggilingan biomassa torefaksi yang lebih hemat energi.

2.6. Reaktor COMB

Berkat kerjasama dengan KIER (Korea Institute of Energy Research) Korea Selatan, kini LPPM Unila telah memiliki reaktor (dryer/pyrolizer) COMB (*Counter current fLOW Multi Baffle*) yang dapat digunakan untuk melakukan proses torefaksi pellet TKKS. Reaktor ini memiliki kapasitas proses 20 kg/jam dengan suhu bervariasi antara 200 hingga 300°C dan waktu tinggal 3 menit (Lee, 2017).

Reaktor COMB merupakan suatu reaktor yang selain berfungsi untuk melaksanakan reaksi pirolisis pada kondisi inert. Reaktor torefaksi COMB memiliki enam bagian, yaitu: bagian pengumpanan (*feeding*) biomassa; bagian kolom reaktor, dimana biomassa mengalami torefaksi; bagian pendinginan gas (*gas cooler*); bagian pembakar (*combustor*); bag filter untuk menyaring partikel dari gas hasil torefaksi; dan induction drag fan untuk menyedot gas hasil torefaksi (Gambar 2.2).



Gambar 2.2 Bagian-bagian reaktor COMB

Selain berfungsi sebagai reaktor torefaksi, alat ini juga berfungsi sebagai alat pengering. Pada reaktor ini, biomassa diumpankan pada bagian atas kolom, sedangkan aliran gas panas dialirkan dari bagian bawah kolom. Oleh karena di dalam kolom dilengkapi dengan *baffle* yang disusun pada kemiringan tertentu, maka pellet biomassa akan jatuh ke bawah dan kontak dengan aliran gas panas. Panas yang diperlukan untuk proses torefaksi diperoleh dari pembakaran LPG pada combustor. Gas panas hasil pembakaran dialirkan ke reaktor dari bagian bawah kolom. Selanjutnya gas panas akan berkontak secara berlawanan arah dengan pellet yang jatuh melalui sudu setiap *baffle*. Beberapa keuntungan menggunakan reaktor ini adalah: (1) rasio gas terhadap padatannya rendah, (2) waktu tinggal sangat singkat (3 menit), (3) temperature difference terjadi di sepanjang kolom, (4) sangat fleksibel dan mudah diatur posisinya.

2.7. Aplikasi dan Pasar Torefaksi Biomassa

Aplikasi dan pasar torefaksi biomassa meliputi pemanfaatan sebagai bahan bakar untuk pemanasan fasilitas perumahan dan komersial, bahan bakar untuk pembangkit listrik baik melalui co-firing pada pembangkit batu bara maupun menggunakan unit gasifikasi sendiri. Prins *et al.* (2006) menyimpulkan bahwa gasifikasi produk torefaksi lebih efisien dibandingkan dengan gasifikasi kayu tanpa torefaksi. Biomassa torefaksi juga dimanfaatkan untuk bahan bakar pada pabrik (peleburan) baja. Melalui proses



Fischer–Tropsch juga dapat dihasilkan bahan bakar cair (bio-gasoline) untuk transportasi dari biomassa torefaksi. Kini, bahan bakar padat produk torefaksi juga menjadi komoditas ekspor yang kompetitif di pasaran USA dan Eropah.

BAB III. METODE Riset

3.1. Waktu dan Tempat Penelitian

Penelitian ini akan dilaksanakan selama 2 (dua) tahun, sejak tahun 2018 hingga tahun 2019 di Workshop Teknologi Hasi Hutan Laboratorium Lapang Terpadu, Laboratorium Bioproses Jurusan Teknik Pertanian, Laboratorium Kimia Terapan Jurusan Teknik Kimia, dan Laboratorium Terpadu dan Sentra Inovasi Teknologi Universitas Lampung. Roadmap penelitian selama dua tahun disajikan pada Gambar 3.1.

3.2. Bahan dan Metode

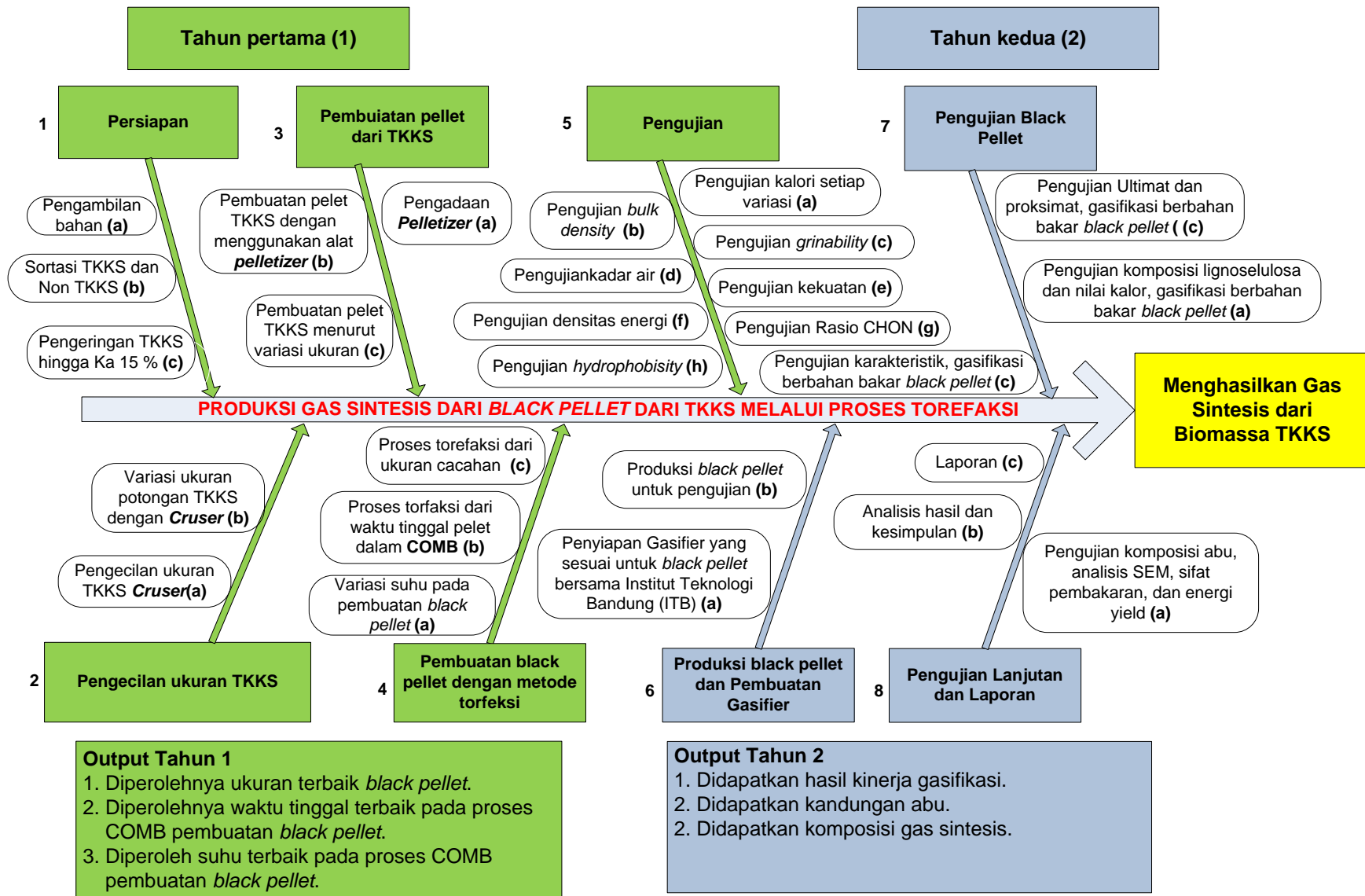
Bahan baku untuk penelitian ini adalah pelet TKKS yang diperoleh dari PT. Toba Hijau Sinergy, Tebing Tinggi, Sumatera Utara. Bahan lain untuk analisis kimia meliputi aquades, bahan kimia H_2SO_4 . Tahap-tahap proses pembuatan *black pellet* terlihat pada Gambar 3.2

3.2.1. Pembuatan *White Pellet*

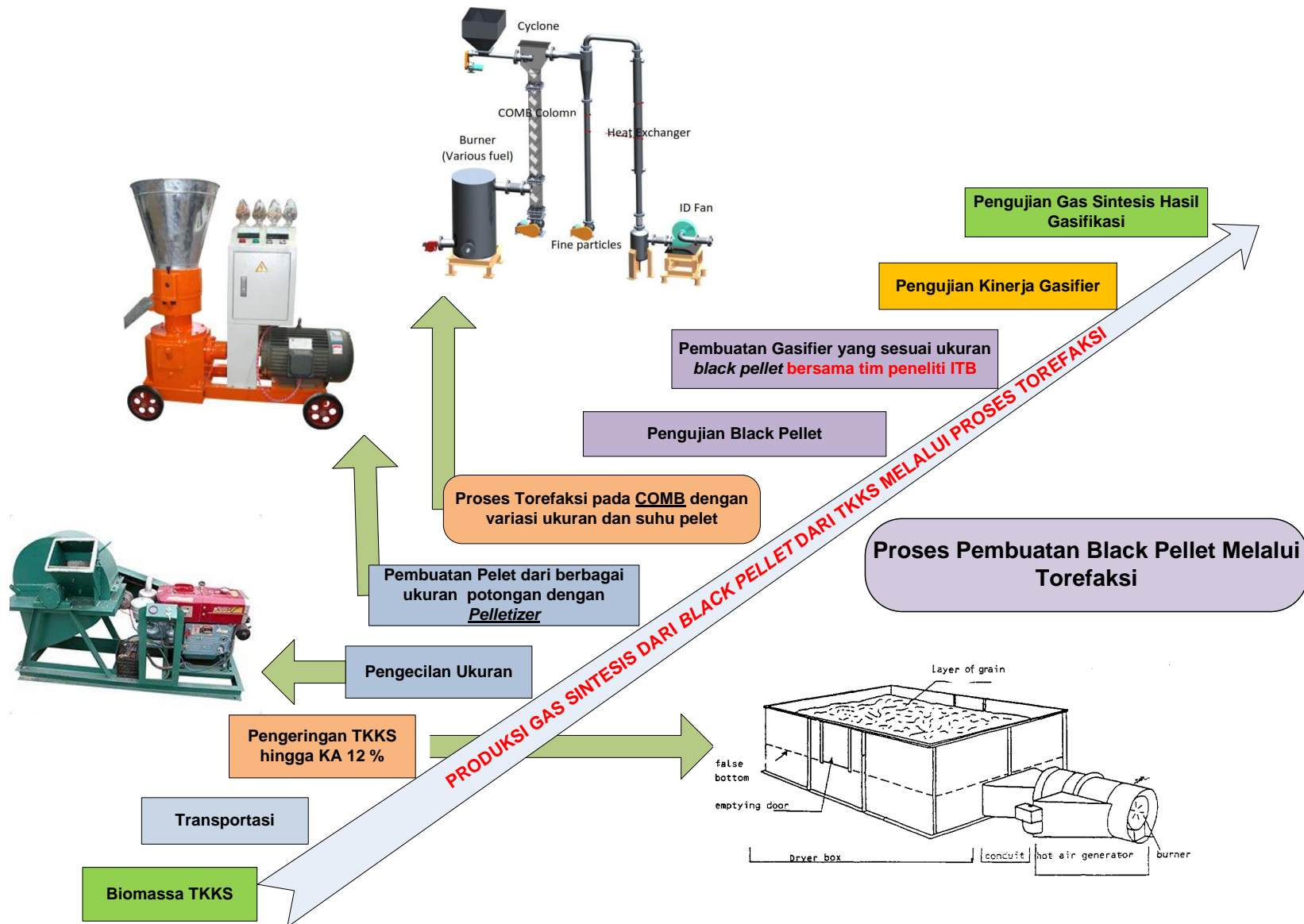
Untuk mengetahui pembuatan pelet TKKS, kami melakukan kunjungan lapangan ke PT. Toba Hijau Sinergy, Tebing Tinggi, Sumatera Utara.

3.2.2. Torefaksi Pellet

Torefaksi *White Pellet* dilakukan pada suhu antara 200 – 300°C dengan waktu tinggal 3 menit. Penjelasan teknis peralatan yang digunakan dijelaskan pada Gambar 3.2.



Gambar 3.1 Roadmap Penelitian pembuatan *black pellet* dari TKKS



Gambar 3.2 Perancangan Teknis pembuatan *black pellet* dari TKKS

3.2.3 Analisis Sifat Pelet

Analisis proksimat pelet dilakukan untuk mengetahui karakteristik seperti kadar air, kadar abu, nilai kalori dan komposisi kimia. Sedangkan analisis ultimat dilakukan untuk mengetahui komposisi kimia abu. Uji hydrophobicity pelet dilakukan dengan cara merendam pelet di dalam air dan mengamati perubahannya selama 12 jam.

3.3. Parameter dan Metode Analisis

Parameter dan metode analisis diringkas pada Tabel 3.

Tabel 3. Parameter dan metode analisis

| Parameter | TKKS | <i>White Pellet</i> | <i>Black pellet</i> |
|---------------------------------------|------|---------------------|---------------------|
| Proksimat (KA, Volatil, FC, abu) | OK | | OK |
| Ultimat (C, H, O, N, P) | OK | | OK |
| Komposisi lignoselulosa | OK | | OK |
| Nilai kalor | OK | OK | OK |
| Densitas | OK | OK | OK |
| <i>Hidropobicity</i> | | OK | OK |
| Kekuatan mekanis (kuat tekan) | | OK | OK |
| Komposisi abu (mineral Ca, Na, K, Si) | OK | OK | OK |
| Morfologi bahan | OK | OK | OK |
| <i>Energy density</i> | OK | OK | OK |
| <i>Energy yield</i> | OK | OK | OK |

BAB IV. LUARAN

Luaran yang diharapkan dari penelitian ini adalah:

1. Teknologi pembuatan pellet hitam dari TKKS
2. Produk pellet hitam
3. Publikasi pada jurnal (nasional/internasional)

V. HASIL DAN PEMBAHASAN

5.1 Pelet dan Nilai Komersial

Pelet biomasa merupakan bahan yang memiliki nilai komersial menjanjikan. Pertama, pelet dapat digunakan sebagai bahan bakar untuk rumah tangga, industri kecil, maupun industri besar. Penggunaan pelet sebagai bahan bakar dapat menghasilkan nyala api yang lebih bersih karena berkurangnya asap. Hal ini akan meningkatkan kesehatan lingkungan rumah tangga. Berdasarkan survey kami, pelet biomasa digunakan sebagai bahan bakar pada industri tahu di Bandar Lampung. Sebuah industri tahu dengan kapasitas 1 ton kedelai per hari memerlukan bahan bakar pelet sebanyak setengah ton per hari. Industri tersebut membeli pelet kayu dengan harga 1500 Rp/kg. Harga ini cukup menarik bagi produsen pelet yang bahan bakunya tersedia secara cuma-cuma, misalnya dengan memanfaatkan limbah padat seperti TKKS yang dihasilkan dari suatu pabrik pengolahan kelapa sawit. Oleh karena itu, pelet TKKS memiliki prospek ekonomi yang menjanjikan.

Kegunaan lain yang diperoleh dari survei lapangan adalah penggunaan pelet untuk alas kandang kelinci atau hamster. Kelinci menghasilkan kotoran dan air kencing yang banyak. Lingkungan yang basah dan kotor tidak baik bagi kelinci karena menjadi sumber berbagai penyakit dan juga menghasilkan bau tidak sedap bagi pekerja. Penggunaan pelet kayu akan menyerap air kencing kelinci dan menghasilkan lingkungan kandang yang baik.

Selain menjadi bahan bakar, pelet yang sudah mengalami proses torefaksi juga dapat digunakan sebagai bahan amendement tanah untuk sumber karbon. Proses pelepasan karbon dari pelet torefaksi akan berlangsung lambat sehingga bisa bertahan lama di dalam tanah.

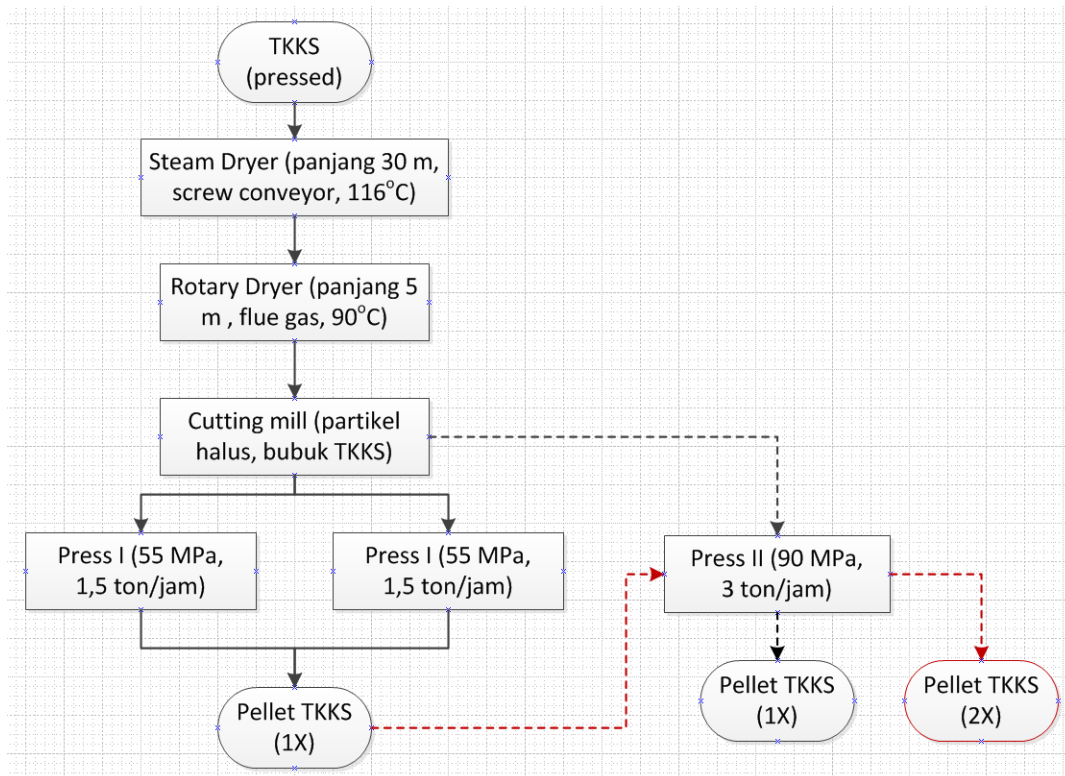
5.2 Proses pembuatan pelet

Untuk mengetahui proses pembuatan pelet TKKS, tim peneliti BPDP melakukan kunjungan ke pabrik pengolahan sawit PT. Tunas Harapan Sawit di

Tebing Tinggi (Sumatera Utara) pada 7 januari 2019 (Gambar 5-1). Perusahaan ini mengolah TKKS menjadi pelet di bawah naungan PT. Toba Hijau Sinergy.



Gambar 5-1. Kunjungan tim peneliti ke PT. Toba Hijau Sinergy



Gambar 5-2. Diagram alir proses pembuatan pelet TKKS di PT. THS, Tebing Tinggi (garis putus-putus adalah jalur optional)

Proses pembuatan pelet TKKS di PT. Toba Hijau Sinergy dapat dijelaskan secara ringkas melalui diagram alir pada Gambar 5-2. Mula-mula TKKS yang sudah dicacah (*shredded*) dialirkan dalam suatu pengering uap (*steam dryer*) melalui *screw conveyor* sepanjang 30 m yang bersuhu 116 °C. Steam yang digunakan untuk pengeringan diperoleh dari sisa steam dari pabrik pengolahan kelapa sawit. Keluar dari steam dryer, TKKS dikeringkan lagi di dalam rotary dryer (Gambar 5-3) sepanjang 5 m dan suhu 90 °C. Rotary dryer memanfaatkan gas buangan (*flue gas*) dari pabrik sawit. Dengan demikian panas yang digunakan pada proses pengeringan TKKS diperoleh secara cuma-cuma dari pabrik sawit.



Gambar 5-3. Rotary dryer untuk mengeringkan TKKS di PT. THS

Selanjutnya TKKS yang sudah kering dihancurkan (dicacah) di dalam *cutting mill* menjadi partikel halus. Bubuk TKKS selanjutnya dialirkan ke mesin pencetak pelet I tipe *vertical ring die* yang bekerja pada tekanan 55 MPa. Tersedia dua mesin pencetak pelet I dengan kapasitas masing-masing 1,5 ton/jam (Gambar 5-4). Pelet yang dihasilkan dari mesin pencetak pelet I dinamakan pelet single pres (1X). Jika konsumen menghendaki pelet yang lebih keras, pelet single pres dialirkan ke mesin pencetak pelet II yang bekerja dengan tekanan 90 MPa dan kapasitas 3 ton/jam. Pelet yang dihasilkan dari mesin ini dinamakan pelet double pres (2X). Jika

permintaan pelet tinggi, maka mesin pelet pres II dapat dioperasikan sebagai mesin pres 1X sehingga total kapasitas bisa mencapai 6 ton/jam (pelet 1X pres). Jika dioperasikan semua dengan sekali pengepresan, kapasitas total PT. Toba Hijau Sinergy adalah 6 ton/jam. Dengan kapasitas ini, PT. Toba Hijau Sinergy mampu menangani semua TKKS yang dihasilkan dari PT. Tunas Harapan Sawit.



Gambar 5-4. Mesin pencetak pelet TKKS tipe *vertical ring die*.



Gambar 5-5. Pelet TKKS yang dihasilkan di PT. Toba Hijau Sinergy

Dapat diduga bahwa pelet 2X memiliki masa jenis lebih tinggi daripada pelet single pres. Warna pelet double pres juga lebih gelap jika dibandingkan pelet single pres. Dari contoh pelet yang kami peroleh, pelet single pres lebih rapuh dibandingkan pelet double pres yang terlihat dari banyaknya serbuk serpihan (rontokan) pelet selama perjalanan.

5.3 Karakteristik Fisik Pelet TKKS

Karakteristik pelet TKKS sangat penting dalam kaitannya dengan proses torefaksi yang akan dilaksanakan. Pelet TKKS kami terima dari PT. Toba Hijau Synergi, Tebing Tinggi, Sumatera Utara. Pelet TKKS yang kami terima ada dua jenis berdasarkan tekanan yang diberikan pada saat pembuatan pelet, yaitu pelet 1X pres dan pelet 2X pres. Kedua jenis pelet ini memiliki penampang melintang berbentuk heksagonal (segi 6 beraturan) seperti pada Gambar 5-6.



Gambar 5-6. Penampang melintang dan bentuk pelet TKKS yang diperbesar (D = diameter dalam)



Gambar 5-7. Bentuk pelet TKKS: 1X pres (kiri) dan 2X press (kanan)

Secara visual pelet TKKS 2X pres memiliki warna yang lebih gelap dibandingkan pellet 1X. Pelet 2X juga memiliki tekstur lebih keras, dan bobot lebih besar. Tetapi pelet 2X pres memiliki ukuran (diameter) lebih kecil. Gambar 5-7 memperlihatkan perbedaan visual dari kedua jenis pelet ini.

Pelet TKKS ternyata memiliki sifat yang mudah rusak (hancur), terutama jika disimpan di ruang terbuka. Seperti diketahui wilayah tropis seperti Indonesia memiliki udara lingkungan dengan kelembaban tinggi. Pelet yang belum mengalami torefaksi memiliki sifat higroskopis dan mudah menyerap air yang terkandung di dalam udara yang lembab sehingga pelet menjadi cepat rusak. Pelet TKKS yang disimpan di ruang terbuka tidak akan bertahan sampai satu bulan. Pelet akan menjadi rapuh dan kehilangan konsistensi sehingga hancur menjadi serbuk tanpa ikatan. Gambar 5-8 memperlihatkan kondisi pelet TKKS yang telah rusak akibat disimpan dengan cara yang tidak benar.

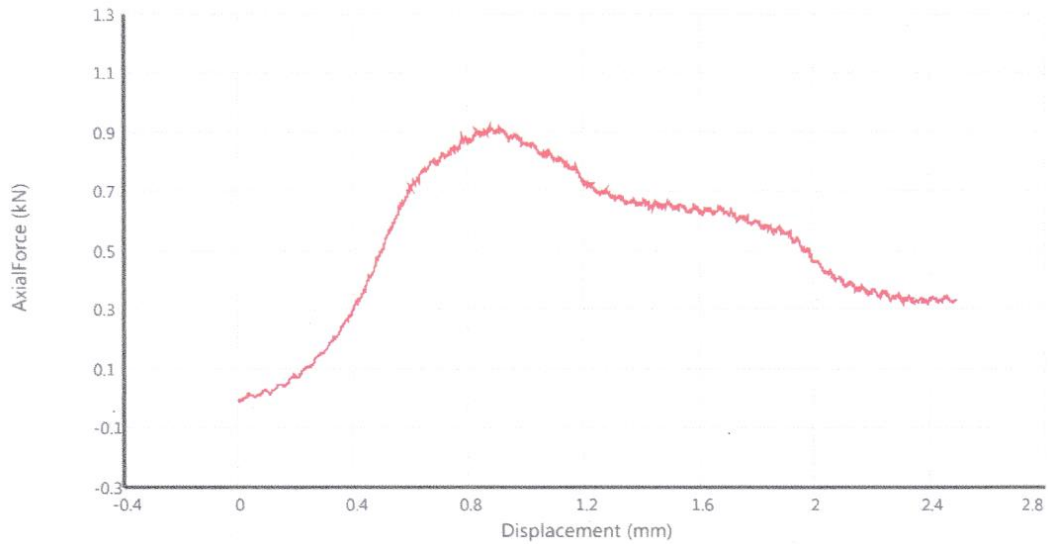


Gambar 5-8. Penyimpanan pelet TKKS lebih dari 1 bulan (rusak)

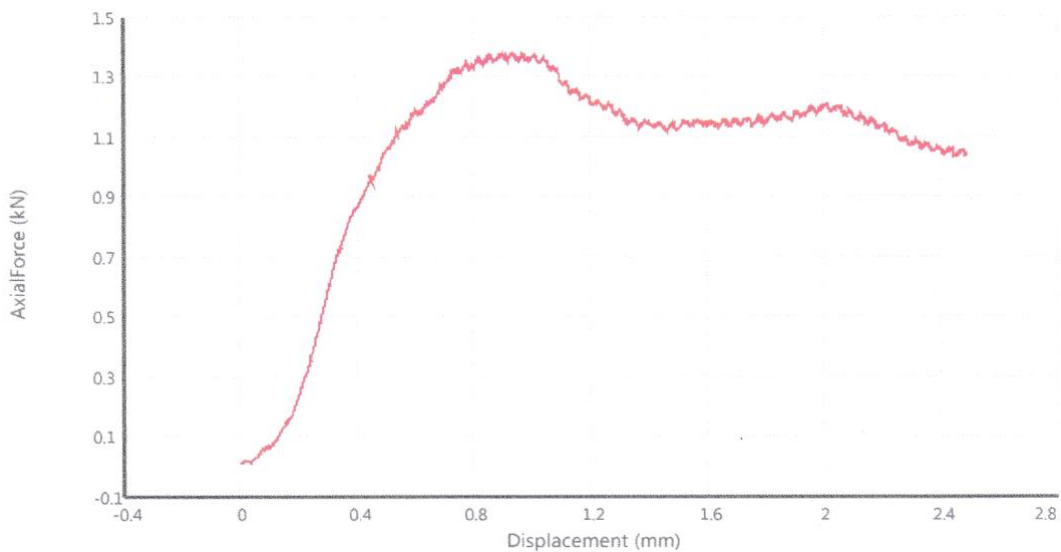
Hasil pengujian menunjukkan bahwa pellet 2X memiliki kekuatan lebih besar daripada pellet 1X. Pellet TKKS 2X memiliki kekuatan tekan proporsional (flexural force) rata-rata 110,23 kgf, lebih tinggi daripada pellet 1X (100,53 kgf) seperti diberikan pada Tabel 5-1. Gambar 5-9 memperlihatkan contoh hasil pengujian kekuatan tekan pellet menggunakan alat uji sesuai dengan standar ASTM C2293.

Tabel 5-1. Hasil uji kuat tekan (dalam kgf) pellet TKKS

| Uji | Pellet 1X | Pellet 1X |
|-----------|-----------|-----------|
| 1 | 107.385 | 79.836 |
| 2 | 93.676 | 51.329 |
| Rata-rata | 100.531 | 110.228 |



Flexural strength proportional 93.676 kgf (Pellet TKKS 1X)



Flexural strength proportional 140.619 kgf (Pellet TKKS 2X)

Gambar 5-9. Hasil uji kuat tekan (flexural strength) pelet TKKS

Hal ini berarti bahwa tekanan yang dipalikasikan dalam proses pembuatan pellet sangatlah penting untuk menghasilkan pellet yang berkualitas. Menurut Stelte et al. (2012) tekanan yang diberikan dalam pembuatan pelet berpengaruh terhadap densitas dan durabilitas pellet yang dihasilkan. Pembuatan pellet biomassa umumnya memerlukan tekanan lebih dari 50 MPa.

Tabel 5-2 menampilkan karakteristik pelet tunggal (*single*) TKKS 1X pres dan Tabel 5-3 untuk pelet tunggal TKKS 1X pres. Terlihat bahwa pelet TKKS 1X pres memiliki diameter lebih besar (selisih hampir 1 mm) daripada pelet TKKS 2X pres. Tetapi pelet TKKS 2X pres memiliki masa jenis lebih besar (**1,551**) dibandingkan pelet 1X pres (**1,395**). Masa jenis pelet tunggal sangat penting dalam kaitannya dengan proses torefaksi.

Tabel 5-2. Massa jenis single pelet TKKS 1X penekanan

| Sampel | Diameter (mm) | Panjang (mm) | Massa (gr) | Massa Jenis (gr/cm ³) |
|--------|---------------|--------------|------------|-----------------------------------|
| 1 | 9,54 | 40,91 | 3,390 | 1,402 |
| 2 | 9,65 | 42,98 | 3,690 | 1,419 |
| 3 | 9,70 | 40,04 | 3,350 | 1,368 |
| 4 | 9,70 | 42,54 | 3,610 | 1,390 |
| Rerata | 9,65 | | | 1,395 |

Tabel 5-3. Massa jenis single pelet TKKS dengan 2X penekanan

| Sampel | Diameter (mm) | Panjang (mm) | Massa (gr) | Massa Jenis (gr/cm ³) |
|--------|---------------|--------------|------------|-----------------------------------|
| 1 | 9,03 | 40,54 | 3,190 | 1,486 |
| 2 | 8,87 | 48,98 | 3,790 | 1,515 |
| 3 | 8,91 | 50,53 | 4,030 | 1,546 |
| 4 | 8,70 | 43,12 | 3,510 | 1,657 |
| Rerata | 8,88 | | | 1,551 |

Pelet TKKS memiliki massa yang lebih berat dibandingkan pelet kayu pada umumnya. Tabel 5-4 memperlihatkan bahwa masa jenis pelet TKKS lebih tinggi

dibandingkan pelet kayu jabon dan kayu karet. Dapat dilihat bahwa pelet TKKS memiliki masa jenis lebih besar dibandingkan pelet kayu Jabon dan kayu Karet.

Tabel 5-4. Perbandingan massa jenis single pelet TKKS dengan pelet kayu

| Parameter | TKKS 1X | TKKS 2X | Kayu Jabon | Kayu Karet |
|---------------------------------|---------|---------|------------|------------|
| Diameter (mm) | 9,65 | 8,88 | 8,50 | 6,00 |
| Masa jenis (g/cm ³) | 1,395 | 1,551 | 1,18 | 1,29 |

Hasil pengujian menunjukkan bahwa masa jenis pelet dipengaruhi oleh tekanan yang digunakan pada saat pengepresan pelet. Dengan 1X pres (tekanan 55 MPa) menghasilkan pelet dengan diameter rata-rata **9,65** mm, masa jenis pelet tunggal **1,395** kg/cm³. Pelet TKKS yang dihasilkan dengan 2X pres (tekanan 90 MPa) memiliki diameter rata-rata lebih kecil, yaitu **8,88** mm, masa jenis pelet tunggal lebih besar (**1,551** kg/cm³), lebih tinggi dari pelet dengan 1X pres. Karena masa jenis pelet TKKS lebih tinggi daripada pelet biomasa kayu, maka TKKS harus dipotong-potong untuk mendapatkan berat yang sesuai untuk pelaksanaan proses torefaksi.

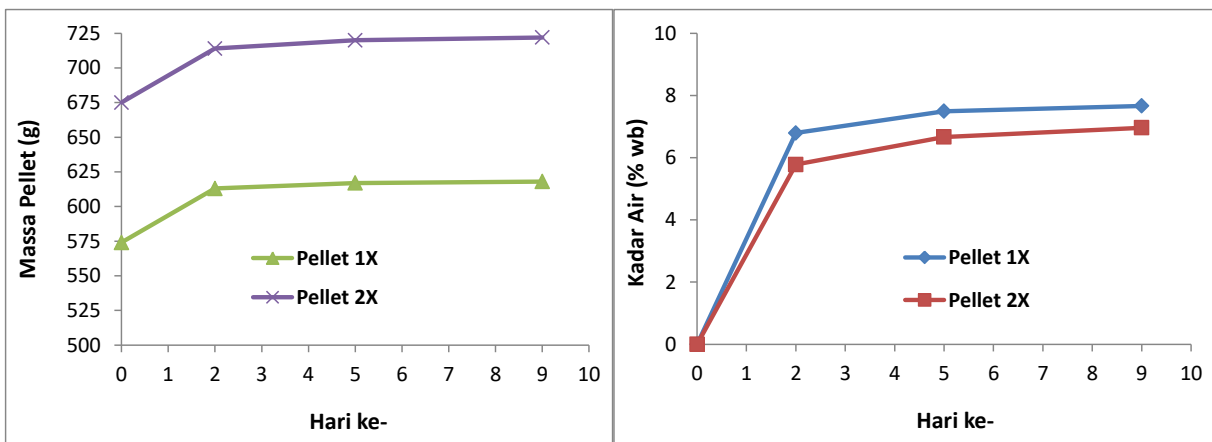
Tabel 5-5 Massa jenis kamba pelet TKKS (gr/cm³) 1X pres dan 2X pres

| Pengukuran | Pelet TKKS 1X pres | Pengukuran | Pelet TKKS (2X pres) |
|------------|--------------------|------------|----------------------|
| 1 | 0,567 | 1 | 0,692 |
| 2 | 0,598 | 2 | 0,680 |
| 3 | 0,574 | 3 | 0,701 |
| 4 | 0,584 | 4 | 0,676 |
| 5 | 0,572 | 5 | 0,694 |
| 6 | 0,587 | 6 | 0,675 |
| Rata-rata | 0,580 | Rata-rata | 0,686 |

Masa jenis kamba berkaitan dengan pengemasan, transportasi, dan handling pelet. Tabel 5-5 menyajikan masa jenis kamba (*bulk density*) dari pelet TKKS. Masa jenis kamba pelet TKKS 1X pres adalah 0,580 g/cm³ dan untuk pelet TKKS 2X pres 0,686 g/cm³. Masa jenis kamba lebih rendah daripada masa jenis pelet tunggal karena tidak semua pelet menempati ruangan, masih terdapat rongga

udara. Nilai masa jenis kamba mengindikasikan bahwa dalam kemasan pelet TKKS 1X pres hanya menempati 42% ruang, sedangkan pelet TKKS 2X pres menempati 44% ruangan. Hal ini sesuai dengan ukuran (diameter) pelet TKKS 2X pres yang lebih kecil, sehingga mampu menempati lebih banyak ruangan.

Kami telah mengukur kadar air keseimbangan (equilibrium moisture content) pellet TKKS dengan cara menyimpan pellet kering oven di dalam wadah terbuka di dalam ruangan dan diukur perkembangan (perubahan) masanya seiring dengan waktu. Hasil pengukuran ditunjukkan pada Gambar 5-10. Terlihat pelet bertambah berat secara signifikan hingga hari kedua seiring waktu penyimpanan. Hal ini terjadi sebagai akibat absorpsi kelembaban yang ada di dalam udara oleh pellet. Setelah hari kedua, pellet masih menyerap kelembaban udara, tetapi sudah tidak signifikan.



Gambar 5-10. Perubahan massa (kiri) dan kadar air (kanan) pellet TKKS selama penyimpanan di udara ruang.

Ditambah dengan proses biologis pada pellet, hal ini mengisyaratkan bahwa pellet TKKS akan mengalami kerusakan selama dalam penyimpanan. Kerusakan pelet ini dapat dicegah melalui proses torefaksi, dengan cara memanaskan pelet hingga suhu 250 – 350 °C pada kondisi tanpa udara. Proses torefaksi ini tidak hanya mampu meningkatkan nilai kalori, tetapi juga meningkatkan sifat *hydrophobicity* (melawan air) dari pelet tersebut. Pelet menjadi tidak menyerap air sehingga tahan lama dalam penyimpanan.

5.4 Karakteristik Energetik Pelet TKKS

Tabel 5-6 menyajikan sifat pelet TKKS yang berkaitan dengan kegunaannya sebagai bahan bakar. Terlihat bahwa pelet TKKS memiliki kadar air lebih rendah dibandingkan dengan bahan baku TKKS yang sudah dikeringkan. Kadar air pelet dipengaruhi oleh tekanan kerja selama pembuatan pelet. Dengan sekali pres (tekanan 55 kg/cm²), kadar air pelet mencapai 8,6%. Sedangkan dengan dua kali pres (tekanan 90 kg/cm²) kadar air turun lagi menjadi 5,6%. Hal ini terjadi karena selama proses kompresi pada saat pencetakan pelet, terjadi kenaikan suhu yang berdampak pada turunnya kadar air.

Tabel 5-6. Karakteristik energi pelet TKKS

| Parameter | TKKS1* | TKKS2** | Pelet 1X | Pelet 2X |
|----------------------|--------|---------|----------|----------|
| Kadar air (% db) | 11,5 | 12,2 | 8,6 | 5,6 |
| Kadar abu (% TS) | 7 | 6 | 4 | 12 |
| Ekstraktif (%) | 38,9 | 24,2 | 33,1 | 11,7 |
| Komposisi kimia (%): | | | | |
| Selulose | 35,3 | 40,4 | 32,1 | 33,9 |
| Hemiselulose | 8,3 | 20,5 | 17,6 | 38,6 |
| Lignin | 17,5 | 15,0 | 17,2 | 15,8 |

*) TKKS keluar dari steam drier; **) TKKS keluar dari rotary drier

5.5 Proses torfaksi COMB

Torefaksi merupakan suatu proses termal untuk mengubah biomassa menjadi *black pellet*, material menyerupai batubara, yang memiliki karakteristik bahan bakar lebih baik dibandingkan biomassa asalnya. Proses torefaksi pelet tandan kosong kelapa sawit, telah berhasil dilakukan menggunakan COMB (Counter Flow Multi-Baffle) Pyrolyzer seperti terlihat pada Gambar 5-11. Burner pada COMB Pyrolyzer menggunakan bahan bakar LPG dengan kapasitas termal 200.000 kkal/jam, tekanan 1,96 kPa dan kisaran suhu antara 100-500 °C. Sistem burner juga dilengkapi dengan detektor api (flame) menggunakan sensor UV.

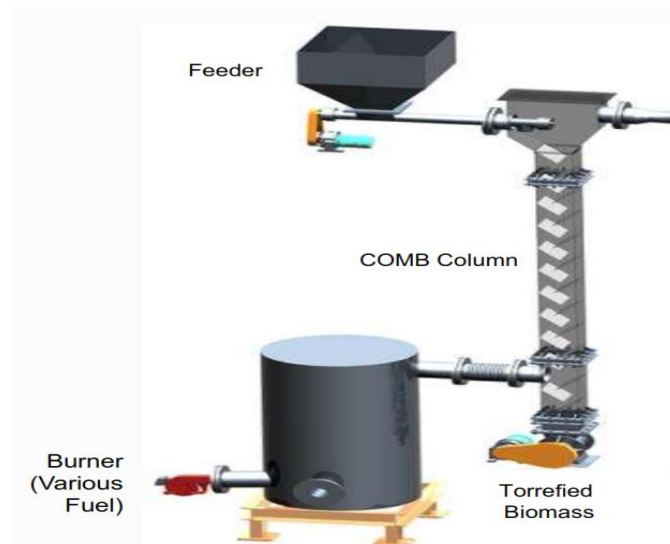
Jantung proses torefaksi terletak di bagian kolom COMB vertikal yang dilengkapi dengan bafel (5-12). Kolom COMB memiliki ukuran ukuran tinggi 3,5 m

dan penampang kubus (20 X 20 cm). Bafel memiliki sudut 45° dengan rasio bukaan 35-40%. Kolom dilapisi dengan insulasi eksternal dari wool keramik setebal 10 cm dengan kasing aluminium.

Kondisi optimum proses torefaksi yang diperoleh adalah suhu torefaksi 320 °C dan flow rate gas panas sebesar 4,10 m³/menit. Proses torefaksi telah mengubah karakteristik pelet putih (*white pellet*) menjadi pelet coklat (*brown pellet*) dan pelet hitam (*black pellet*) seperti terlihat pada Gambar 5-13.



Gambar 5-11. Fasilitas COMB Pyrolyzer Universitas Lampung untuk torefaksi.



Gambar 5-12. Bagian inti COMB Pyrolyzer untuk proses torefaksi.



Gambar 5-13. Pelet TKKS (dari kiri: white, brown, dan black pellet)

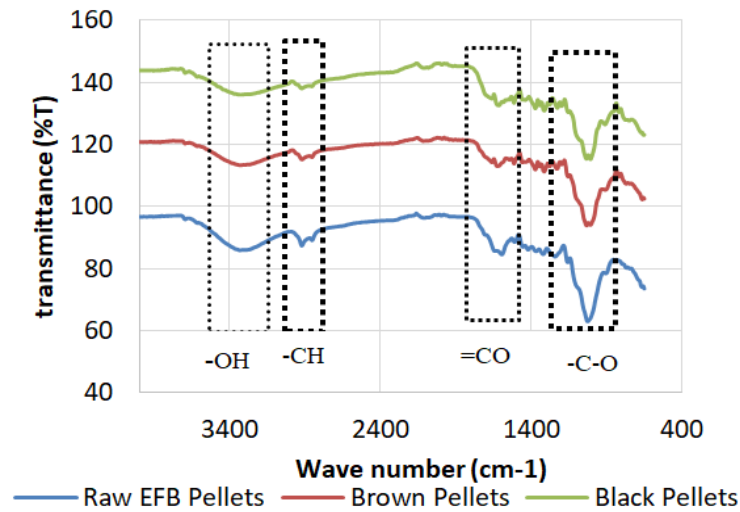
Tabel 5-7 memperlihatkan perubahan karakteristik pelet setelah mengalami torefaksi. Kadar air turun signifikan dari 7,1% (pelet putih) menjadi 2,7% (*brown pellet*) dan menjadi 1,4% (*black pellet*). Sementara itu kadar abu meningkat dari 8% menjadi 10% (*brown pellet*) dan 12% (*black pellet*) sebagai akibat berkurangnya komponen ekstraktif yang menguap selama proses torefaksi. Hemiselulose turun signifikan dari 25,16% menjadi 12,53% (*brown pellet*) dan 9,23% (*black pellet*). Kita ketahui bahwa hemiselulose merupakan komponen yang secara termal paling mudah terdekomposisi.

Tabel 5-7. Karakteristik energi pelet TKKS torefaksi

| Parameter | Kontrol | Brown Pelet | Black Pelet |
|----------------------|---------|-------------|-------------|
| Kadar air (% db) | 7,11 | 2,73 | 1,44 |
| Kadar abu (% TS) | 7,74 | 10,18 | 12,19 |
| Ekstraktif (%) | 28,18 | 21,07 | 17,79 |
| Komposisi kimia (%): | | | |
| Selulose | 33,33 | 36,51 | 39,97 |
| Hemiselulose | 25,16 | 12,53 | 9,23 |
| Lignin | 13,33 | 29,88 | 33,01 |

Perubahan struktur kimia pelet TKKS akibat torefaksi juga kami pelajari menggunakan FTIR spectroscopy. Data spectral data yang dihasilkan memberikan perbandingan antara pelet tanpa dan dengan proses torefaksi (Gambar 5-14). Semua peak spektral sesuai dengan data literatur (Iryani *et al.*, 2017; Pastorova *et al.*, 1993). Data spectral FTIR menunjukkan peak di kisaran 3300 cm^{-1} untuk gugus

-OH. Berdasarkan data spectral kita melihat ada kecenderungan penurunan gugus -OH setelah torefaksi. Hasil ini sesuai dengan perubahan kadar air pellet TKKS setelah torefaksi. Hal ini mengindikasikan bahwa ikatan hidrogen gugus -OH pada hemisellulose secara gradual mengalami degradasi. Perubahan peak yang paling jelas terjadi pada black pellet. Peak pada kisaran bilangan gelombang 2928–2940 cm^{-1} berkaitan dengan gugus aliphatic CH_n melemah dan menunjukkan adanya fragmentasi dan dekomposisi rantai polimer. Pada kisaran bilangan gelombang 1720–1740 cm^{-1} mewakili C=O (ketone, carbonyls, ester groups) dan ikatan C=O dari gugus acetyl pada xylan (hemicellulose) makin lemah setelah torefaksi.



Gambar 5-14. Spectra FTIR pellet TKKS sebelum dan sesudah torrefaksi.

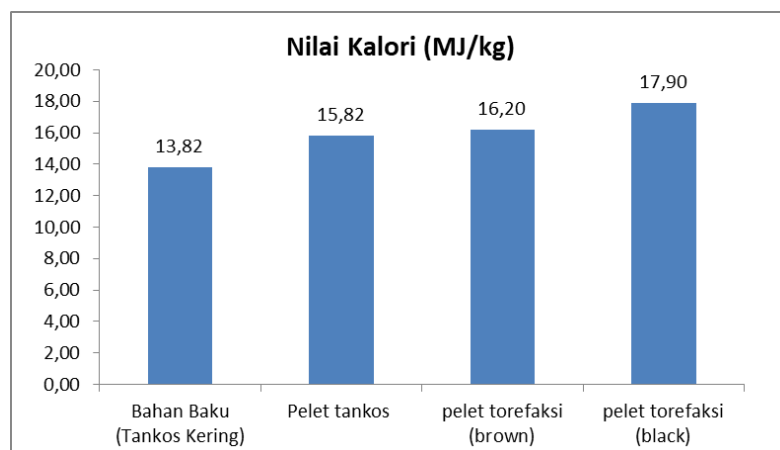
Peak C–O–C ikatan aryl–alkyl ether terdeteksi pada sekitar bilangan gelombang 1247 cm^{-1} . Peak ikatan β -glycosidic antara glukosa di dalam sellulosa teramati pada kisaran bilangan gelombang 874–897 cm^{-1} . Peak sekitar 1608, 1500, and 1408 cm^{-1} berhubungan dengan ikatan C=C gugus aromatik pada lignin. Dengan memperhatikan peak di sekitar 1608 dan 1408 cm^{-1} terlihat bahwa lignin stabil selama torefaksi dan tetap ada di dalam produk torefaksi.

Pada proses torefaksi, kadar volatil matter mengalami penurunan (Tabel 5-8) dari 27,08% menjadi 22,21% (*brown pellet*) dan 18,05% (*black pellet*) sebagai akibat pemanasan dan terjadinya penguapan pada komponen ini. Tabel 5-8 juga memperlihatkan bahwa perubahan juga terjadi pada komposisi elemental dimana

perbandingan O:C turun dari 0,96 menjadi 0,5. Sebelumnya telah diperlihatkan pada Diagram van Krevelen (Gambar 2-1) bahwa biomassa torefaksi memiliki kisaran nilai rasio O:C antara 0,4 hingga 0,6.

Tabel 5-8. Perubahan nilai elemental pellet TKKS torefaksi

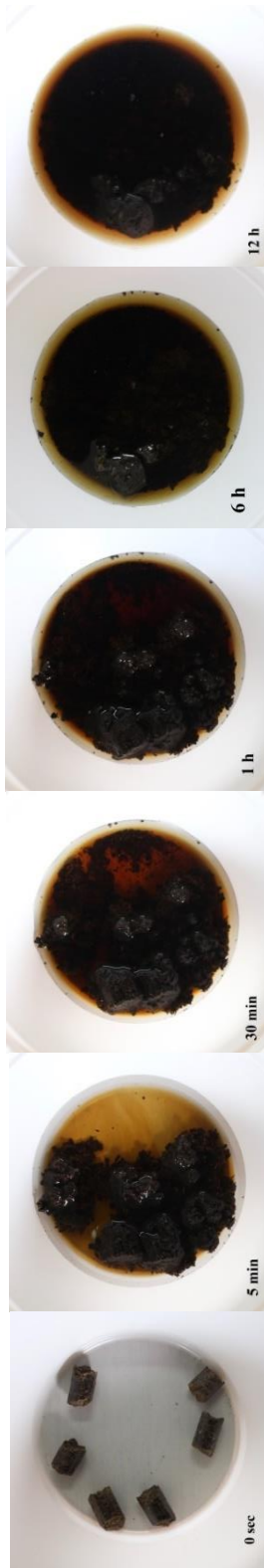
| Sampel Pellet | C | H | N | O (diff) | VM | FC | HV (MJ/kg) |
|---------------|-------|------|------|----------|-------|-------|------------|
| Raw | 47.24 | 6.63 | 0.82 | 45.32 | 27.08 | 63.61 | 15.82 |
| Brown | 47.70 | 6.35 | 0.99 | 45.54 | 22.21 | 69.84 | 16.20 |
| Black | 62.06 | 5.76 | 0.63 | 30.96 | 18.05 | 72.84 | 17.90 |



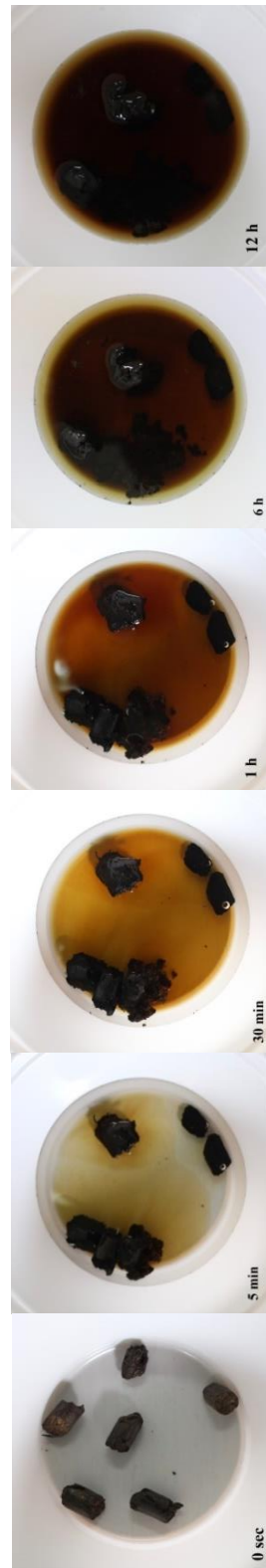
Gambar 5-15. Perbaikan nilai kalori pelet melalui torefaksi

Karakteristik lain yang berubah adalah nilai kalori pelet seperti diberikan pada Gambar 5-15. Hasil yang diperoleh dari pelet tandan kosong dapat meningkatkan nilai kalori dari 13,82 MJ/kg menjadi 16,20 MJ/kg (*brown pellet*) dan 17,90 MJ/kg (*black pellet*). Kita perhatikan bahwa kenaikan nilai energi tidak terlalu tinggi, yang mungkin disebabkan oleh kadar abu yang tinggi di dalam pelet TKKS.

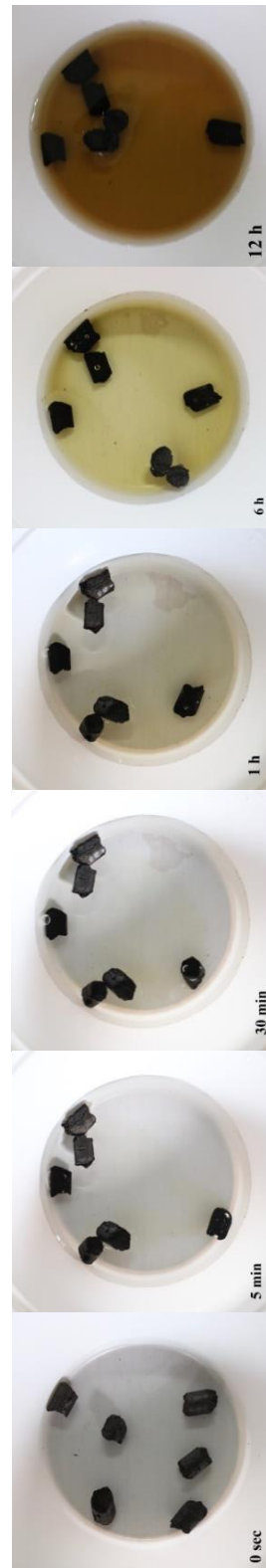
Proses torefaksi juga memperbaiki sifat hydrophobicity pelet. Pelet TKKS yang belum mengalami torefaksi mudah menyerap air. Sedangkan pelet torefaksi tahan terhadap air. Pengujian dengan merendam pelet di dalam air menunjukkan bahwa pelet yang belum ditorefaksi sudah hancur dalam waktu 5 menit (Gambar 5-16). Selama itu, komponen ekstraktif juga sudah banyak yang keluar yang ditandai dengan perubahan warna air yang makin hitam. Pelet torefaksi bisa bertahan lebih



Gambar 5-16. Uji hydrophobicity pelet putih (tanpa torefaksi)



Gambar 5-17. Uji hydrophobicity pelet torefaksi (brown)



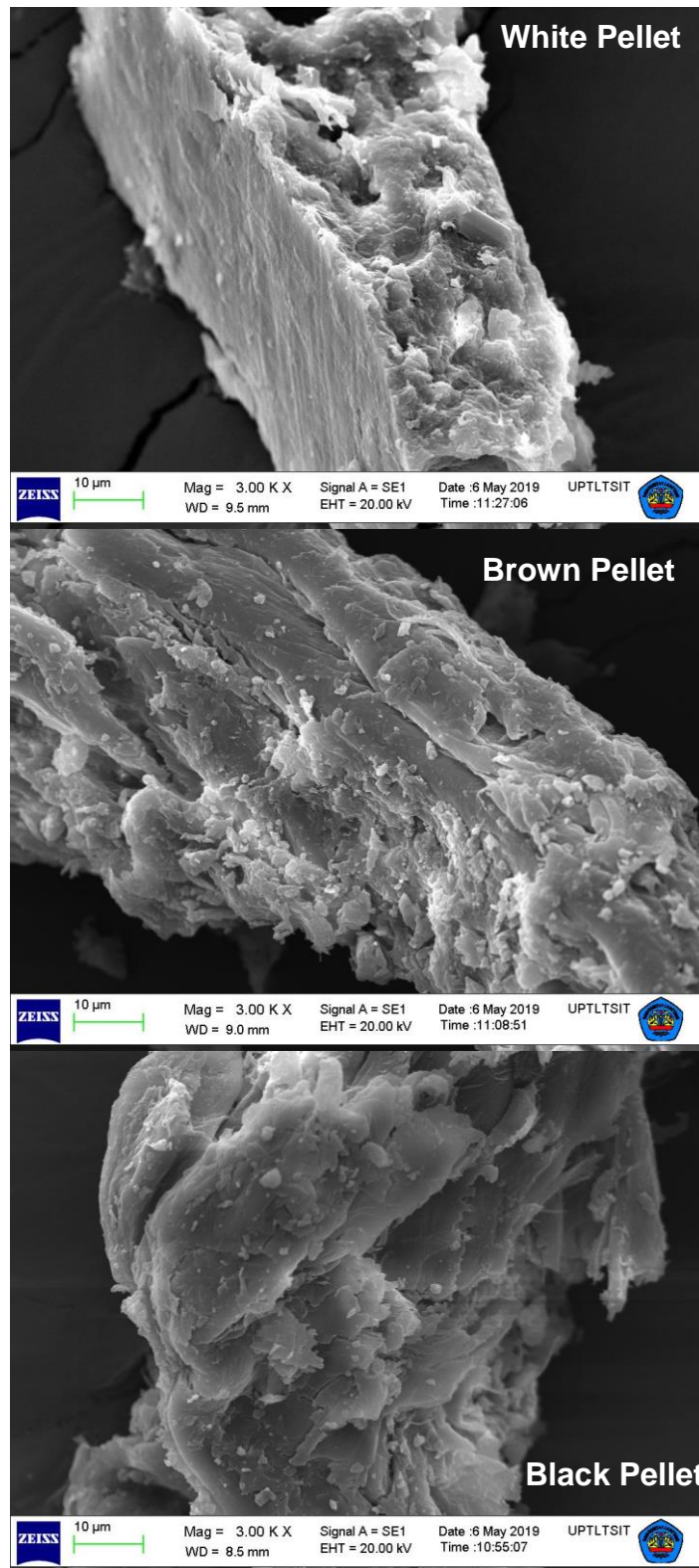
Gambar 5-18. Uji hydrophobicity pelet torefaksi (black)

lama (hingga 12 jam) tanpa mengalami kerusakan struktur pelet. Pelet torefaksi yang masih coklat menunjukkan proses torefaksi yang belum sempurna. Pelet ini masih bertahan pada perendaman selama 2 jam. Tetapi beberapa bagian sudah menunjukkan kerontokan setelah 6 jam hingga 12 jam perendaman (Gambar 5-17). Makin sempurna proses torefaksi menghasilkan pelet hitam. Pelet ini bertahan hingga 12 jam perendaman tanpa mengalami kerusakan struktural (Gambar 5-18). Ekstraktif yang keluar dari pelet hitam setelah 12 jam lebih sedikit dibandingkan jika ekstraktif yang keluar dari pelet coklat hingga pada 30 menit. Hal ini menunjukkan superioritas pelet hitam dibandingkan pelet coklat.

Sifat hydrophicity ini sangat penting bagi pelet biomasa. Pelet tanpa torefaksi memiliki sifat higroskopis sehingga mudah menyerap air. Air yang terkandung di dalam biomasa akan memicu aktivitas mikroorganisme melakukan dekomposisi dalam tumpukan pelet. Reaksi anaerobik di dalam tumpukan pelet ini akan meningkatkan suhu tumpukan pelet secara signifikan. Jika suhu melampaui suatu batas tertentu, maka akan mengakibatkan reaksi aerobik yang bisa mengakibatkan "self ignition". Jika terjadi "self ignition" maka tumpukan pelet akan terbakar dengan sendirinya.

Pelet yang sudah mengalami torefaksi menjadi hydrophobic (takut air) sehingga tidak menyerap air selama penyimpanan. Oleh karena itu, pelet torefaksi menjadi lebih tahan karena terhindar dari dekomposisi oleh mikroorganisme. Selain lebih tahan lama, penyimpanan pelet torefaksi memberikan keamanan yang lebih tinggi dari bahaya kebakaran akibat proses "self ignition".

Secara mikroskopis terjadi perubahan struktur pellet setelah proses torefaksi seperti yang ditunjukkan oleh citra yang diambil melalui SEM (scanning electron microscope) pada Gambar 5-19. Sebelum proses torefaksi, pellet mempunyai matrik yang rapat dan halus. Setelah proses torefaksi, pellet mengalami perubahan fisik yang sangat jelas terutama pada perbedaan matrik pellet. Setelah proses torefaksi matrik pelet terlihat pecah dan permukaan cenderung lebih kasar (Gambar tengah dan bawah). Hal ini menunjukkan adanya sebagian material dan fraksi lignoselulosa yang terdegradasi. Data analisis kadar air, proximate, ultimate dan FTIR, memberikan konfirmasi bahwa proses torrefaksi menurunkan kadar air pellet,



Gambar 5-19. Perbedaan mikroskopis pellet TKKS berdasarkan foto SEM (atas: pellet putih; tengah: Pellet setengah torefaksi; bawah: Pellet torefaksi penuh)

menurunkan persentase zat volatil (VM) dan menurunkan kandungan hemisellulosa, tetapi meningkatkan kadar karbon tetap dan kandungan lignin. Menurut Zhu (2014), zat volatil (VM) terutama terdiri dari material atau gas-gas yang mudah terbakar seperti hidrogen, karbon monosikda, hidrokarbon, tar, amonia, dan juga gas-gas lain seperti carbon dioksida dan uap air. Pada proses torefaksi, material-material tersebut meninggalkan matrik pellet sehingga membuat perubahan struktur matrik.

Pada black pellet, foto SEM menunjukkan struktur matrik yang lebih kasar dan sebagian material halus yang menempel pada permukaan matrik. Apabila dihubungkan dengan kenaikan kandungan lignin pada black pellet dapat disimpulkan adanya proses kondensasi yang terjadi selama proses torefaksi. Sesuai dengan data analisa komposisi, pellet pada awalnya mengandung lignin dengan kadar sebesar 17%, brown pellet mempunyai kadar lignin sebesar 21% dan black pellet 31%. Analisis lignin Klason dilaksanakan dengan cara hidrolisis menggunakan asam sulfat pekat (72%) dimaksudkan untuk memisahkan struktur karbohidrat dengan lignin. Proses hidrolisis menyebabkan struktur karbohidrat mendegradasi ikatan glikosidik karbohidrat, dan mengubahnya menjadi gula monomer, namun asam sulfat tidak akan melarutkan fraksi lignin Klason. Jika residu padat setelah hidrolisis asam mewakili kandungan lignin yang sebenarnya dalam biomassa, maka seharusnya jumlah residu dalam sampel produk torrefaksi mempunyai kandungan lignin Klason yang berkurang atau setidaknya mempunyai nilai kandungan dengan persentase mendekati jumlah awal. Namun, sampel setelah proses torefaksi teramati bahwa jumlah persentase residu tidak larut asam (*insoluble acid residue*) meningkat dari sekitar 17% menjadi 21% dan lalu 31%. Hal ini mengindasikan bahwa adanya pembentukan struktur yang terkondensasi menjadi produk yang terdegradasi atau termodifikasi secara termal. Ketika temperatur selama proses torrefaksi meningkat, maka energi panas dapat menyebabkan pembentukan produk-produk lain yang tahan terhadap asam asetat, seperti tar. Tar tersebut merupakan karbon hasil proses degradasi ikatan glikosidik dari karbohidrat yang selanjutnya lengket di atas permukaan sampel produk setelah proses torefaksi sehingga meningkatkan kandungan produk tahan asam (acid

insoluble residue) atau lignin Klason. Adanya zat terkondensasi tersebut selain menambah perestase kandungan klason lignin juga mempengaruhi gelapnya warna dari pellet.

5.6 Komposisi Mineral

Salah satu masalah dengan pemanfaatan TKKS sebagai bahan bakar adalah kandungan mineral yang tinggi. Beberapa mineral seperti kalium (K) menyebabkan terjadinya pengerakan (slagging) pada perkakas yang bekerja pada suhu tinggi. Mineral lain seperti silikon (Si) bersifat abrasif. Tabel 5-9 menyajikan perbandingan komposisi mineral pelet tanpa dan dengan proses torrefaksi. Komposisi mineral ini diperoleh dari analisis abu menggunakan X-ray fluorescence (XRF). Hasil mengkonfirmasi kehadiran K_2O , CaO , SiO_2 , Al_2O_3 dan Fe_2O_3 dalam pelet TKKS. Tabel tersebut juga mengindikasikan bahwa proses torrefaksi dapat menurunkan sedikit kandungan mineral seperti SiO_2 , P_2O_5 , CaO and K_2O .

Tabel 5-9. Komposisi mineral pelet TKKS

| Element | Unit | Raw | Brown Pellet | Black Pellet |
|---------------------------|----------|--------------|--------------|--------------|
| MgO | % | 1,21 | 1,35 | 1,44 |
| Al_2O_3 | % | 11,549 | 10,06 | 10,36 |
| SiO_2 | % | 10,45 | 0 | 0 |
| P_2O_5 | % | 2,457 | 1,292 | 0 |
| SO_3 | % | 3,57 | 2,418 | 2,34 |
| Cl | % | 6,60 | 6,62 | 5,97 |
| K_2O | % | 51,58 | 44,25 | 46,19 |
| CaO | % | 17,71 | 14,87 | 14,83 |
| TiO_2 | % | 0,19 | 1,03 | 1,03 |
| Cr_2O_3 | % | 0,31 | 0,48 | 0,68 |
| MnO | % | 0,35 | 0,83 | 0,869 |
| Fe_2O_3 | % | 5,08 | 15,94 | 15,76 |
| ZnO | % | 0,733 | 0,19 | 0,18 |
| Rb_2O | % | 0,22 | 0,45 | 0,500 |

5.7 Problem Reaktor COMB

Pada laporan kemajuan sudah disampaikan bahwa torefaksi pellet TKKS menggunakan reaktor COMB sulit dikerjakan karena pellet TKKS memiliki density lebih berat dibandingkan pelet kayu. Hal ini mengakibatkan pellet TKKS jatuh lebih cepat di dalam reaktor sehingga residence time yang direncanakan tidak tercapai. Akibatnya pellet masih belum mengalami torefaksi ketika keluar dari reaktor. Sebagian kecil pellet TKKS dengan ukuran kecil (panjang ± 1 cm) mengalami torefaksi dan menjadi pellet hitam. Oleh karena itu pelet tunggal harus dikurangi dengan cara pelet dipotong-potong sehingga panjangnya sekitar 1 hingga 2 cm. Ini pun masih belum menyelesaikan masalah sehingga proses torefaksi perlu diulang beberapa kali (4-5 pengulangan) untuk memperoleh hasil *black pellet* yang diinginkan. Tetapi, mengecilkan ukuran pellet dengan cara memotong menjadi panjang ± 1 cm merupakan langkah yang tidak masuk akal. Oleh karena itu tim peneliti melakukan torefaksi dengan oven dan reaktor tipe rotary.

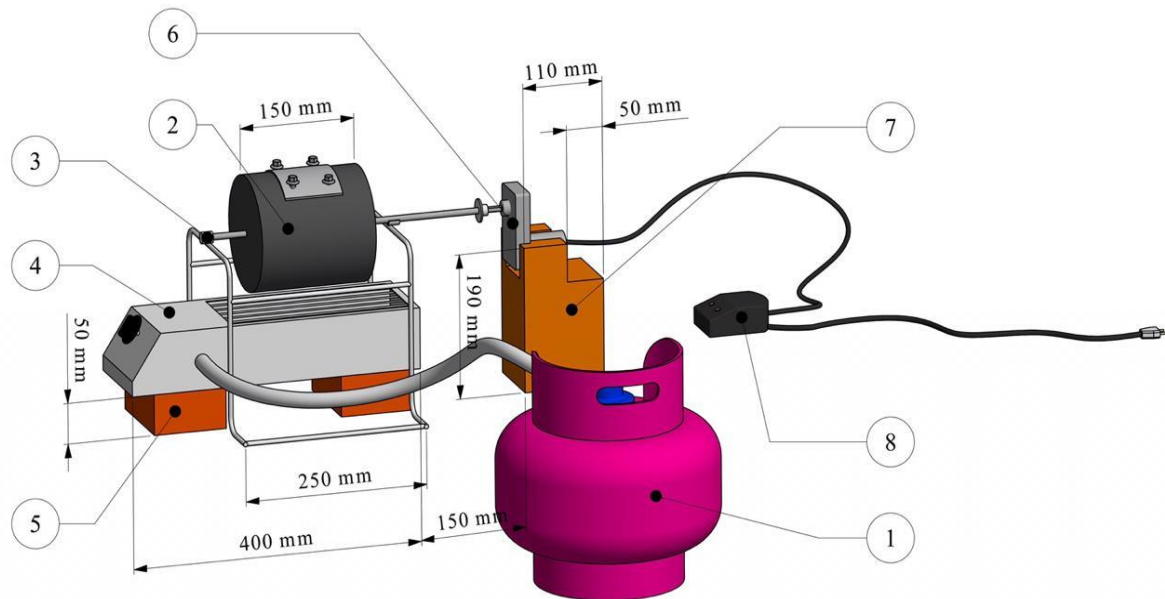
5.8 Torefaksi Menggunakan Oven (Solusi I)

Proses torefaksi pellet TKKS akhirnya dipelajari secara batch menggunakan oven pada suhu 200 hingga 300 °C dan waktu proses 20 hingga 40 menit. Dalam hal ini, pellet TKKS dibungkus dengan kertas aluminium foil untuk mengurangi ketersediaan oksigen. Terjadi perubahan sifat fisik pellet selama torefaksi di dalam oven yang terlihat dari perubahan warna pelet. Dari uji persendaman, proses ini juga meningkatkan hidropobicity dari pellet. Selain itu terjadi peningkatan nilai kalori pellet torefaksi mencapai 20,5 MJ/kg (terutama untuk pelet berukuran pendek dan medium) dibandingkan nilai kalori pellet TKKS tanpa torefaksi. Hasil penelitian menunjukkan bahwa proses torefaksi memerlukan waktu 30 menit.

5.9 Torefaksi Menggunakan Reaktor Rotary (Solusi II)

Berdasarkan hasil torefaksi menggunakan oven, kami merancang reaktor torefaksi tipe rotary skala kecil seperti diperlihatkan pada Gambar 5-20. Reaktor ini memiliki ukuran panjang 150 mm dan diameter 150 mm. Reaktor torefaksi

dirancang dengan kecepatan putar bervariasi. Reaktor memperoleh panas eksternal dari pemanas dengan bahan bakar LPG. Reaktor juga dilengkapi dengan penyambung as cepat (*quick coupling*) sehingga memudahkan penyambungan as ke motor listrik.

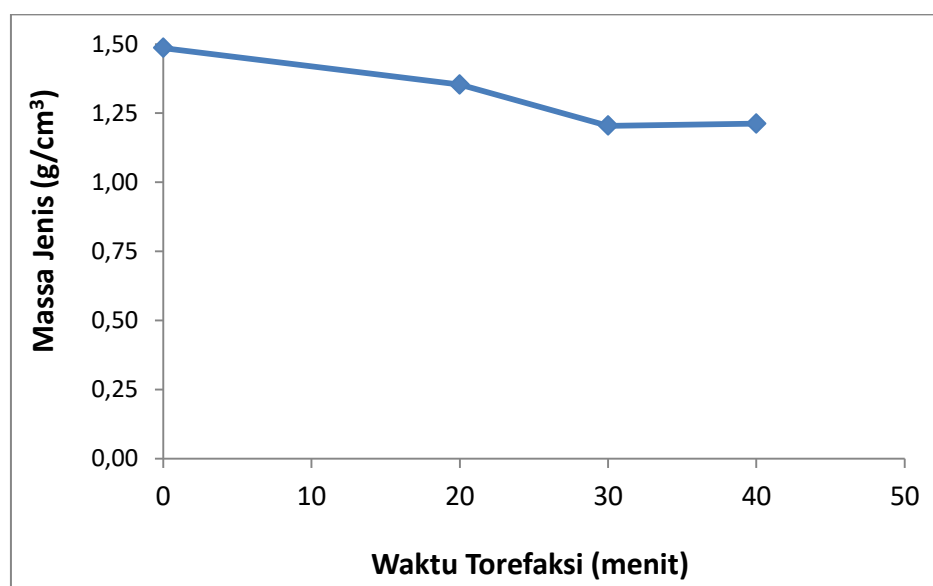


Gambar 5-20. Skema reaktor torefaksi tipe rotary (1: LPG, 2. Reaktor rotary dengan RPM variabel, 3: As dengan quick coupling ke motor listrik, 4: pemanas, 5: Dudukan pemanas, 6: Motor listrik variable speed, 7: Dudukan motor, 8: Adaptor)

Karakteristik pelet hasil torefaksi menggunakan reaktor tipe rotary pada variasi waktu 20 hingga 40 menit dan suhu kerja antara 200 hingga 250 °C diberikan pada Tabel 5-10. Terlihat bahwa komponen hemiselulosa mengalami penurunan selama proses torefaksi, sedangkan selulosa cenderung tetap dan lignin naik. Komponen ekstraktif juga turun, terutama pada waktu torefaksi 30-40 menit. Hal ini terjadi karena hemiselulosa merupakan komponen yang paling mudah terdekomposisi dibandingkan komponen lain (selulosa dan lignin). Nilai komponen selulosa dan lignin yang mengalami kenaikan terjadi akibat penurunan hemiselulosa dan komponen ekstraktif, sehingga secara relatif nilai komponen selulosa dan lignin menjadi naik.

Tabel 5-10. Karakteristik kimia TKKS hasil torefaksi menggunakan reaktor rotary.

| Bahan | Eks (%) | Hemi (%) | Selu (%) | Lign (%) | MC (%) | VM (%) | Ash (%) | FC (%) |
|------------------|---------|----------|----------|----------|--------|--------|---------|--------|
| Kontrol | 17,43 | 26,22 | 33,64 | 24,62 | 7,89 | 92,62 | 9,33 | 8,81 |
| Torefaksi 20' | 16,84 | 24,81 | 25,44 | 31,65 | 4,58 | 88,64 | 12,37 | 19,15 |
| Torefaksi 30' | 14,32 | 24,83 | 34,07 | 39,20 | 2,40 | 86,74 | 13,60 | 24,46 |
| Torefaksi 40' | 12,39 | 16,71 | 47,36 | 39,69 | 2,16 | 85,94 | 14,48 | 26,38 |
| Torefaksi 16 rpm | 14,57 | 23,49 | 34,06 | 41,44 | 2,21 | 86,24 | 11,19 | 22,73 |
| Torefaksi 24 rpm | 16,30 | 23,53 | 30,04 | 38,67 | 1,35 | 84,64 | 14,34 | 28,35 |
| Torefaksi 31 rpm | 16,10 | 22,55 | 34,18 | 32,75 | 1,34 | 84,29 | 15,73 | 30,10 |



Gambar 5-21. Penurunan masa jenis pelet tunggal akibat torefaksi

Pellet TKKS juga mengalami penurunan massa jenis selama torefaksi. Seperti terlihat pada Gambar 5-21, massa jenis tunggal pellet TKKS turun dari 1,49 g/cm³ (pellet segar) hingga 1,21 g/cm³ pada torefaksi 30-40 menit. Hasil ini menunjukkan bahwa produksi pellet torefaksi dapat dilakukan menggunakan reaktor rotary dengan waktu proses antara 30 hingga 40 menit. Waktu proses dapat diturunkan secara signifikan dengan menaikkan suhu proses. Dalam reaktor mini kami, suhu proses berkisar dari 200 hingga 250 °C.

5.9 Mesin Pellet Skala Industri Kecil

Karakteristik pelet TKKS sangat berpengaruh pada proses torefaksi, sehingga sangatlah penting mengetahui faktor-faktor penting yang menghasilkan pelet TKKS yang sesuai dengan COMB pyrolizer. Oleh karena tim peneliti bekerja sama dengan CV. Karya Baru di Sekampung, Lampung Timur, sudah merancang mesin pembuat pellet TKKS tipe *screw press* dengan daya mesin 24 HP (Gambar 5-22). Mesin dilengkapi dengan alat pencacah (penghancur) TKKS. Mesin pellet dilengkapi beberapa piringan cetak dengan lubang keluaran berbeda.



Gambar 5-22. Mesin pellet biomassa skala industri kecil, mesin 24 HP

Hasil sementara menunjukkan bahwa mesin dapat mencetak pellet TKKS (Gambar 5-23). Tetapi hasilnya masih kasar dan perlu beberapa kali pengepresan. Oleh karena itu perlu penelitian dan perbaikan lebih lanjut, baik yang terkait dengan bahan baku seperti kelembutan partikel TKKS yang dihasilkan dari mesin pencacah, kadar air, dan penambahan bahan aditif, atau yang terkait dengan kerja mesin seperti tekanan kerja mesin pellet, putaran (RPM) ulir mesin pellet, dan panjang ulir.



Gambar 5-23. Pellet TKKS yang dicetak mesin 24 HP (kiri: 2X pres, kanan 4X press)

5.10 Rencana Lanjutan

Berdasarkan hasil-hasil yang sudah diperoleh pada tahun pertama ini, tim peneliti akan melakukan beberapa kegiatan sebagai lanjutan:

1. Membuat pelet TKKS dan mengkaji parameter-parameter yang penting.
2. Membuat reaktor torefaksi pellet tipe rotary dengan kapasitas lebih besar dengan parameter suhu yang dapat dikontrol sehingga dapat digunakan untuk produksi pellet torefaksi secara lebih cepat.
3. Melakukan produksi pelet torefaksi pada kondisi proses yang optimum.
4. Melakukan uji pellet torefaksi dalam penyimpanan terbuka yang meliputi perubahan ketahanan selama penyimpanan, penyerapan kadar air, penurunan nilai kalori, keterbasahan melalui sudut kontak, dan penurunan kekuatan fisik.
5. Melakukan kajian teknis dan ekonomi pemanfaatan pelet TKKS sebagai bahan bakar di industri kecil-menengah (misalnya industri tahu).
6. Menyiapkan publikasi hasil penelitian melalui seminar maupun jurnal ilmiah (nasional maupun internasional).

V. KESIMPULAN

Berdasarkan hasil yang sudah dicapai, dapat disimpulkan bahwa TKKS sangat berpotensi untuk digunakan sebagai bahan bakar dengan cara kompaksi menjadi pelet. Produksi pelet berpeluang untuk dikerjakan menggunakan mesin pencetak skala industri kecil dengan kapasitas mesin 24 HP. Pelet TKKS dapat ditingkatkan mutunya melalui proses torefaksi. Proses ini selain meningkatkan nilai kalori pellet TKKS juga meningkatkan hidropobisitas pellet sehingga tidak mudah rusak selama penyimpanan. Produksi pelet torefaksi dapat dikerjakan menggunakan reaktor rotary dengan kecepatan rendah (sekitar 20-30 RPM).

DAFTAR PUSTAKA

- Acharya, B., Sule, I. dan Dutta, A. 2012. A review on advances of torrefaction technologies for biomass processing. *Biomass Conv. Bioref.* **2**:349–369.
- Alamsyah, R., Siregar, N.C., dan F. Hasanah. 2017. Torrefaction study for energy upgrading on Indonesian biomass as low emission solid fuel. *IOP Conf. Series: Earth and Environmental Science* **65**: 1-10. DOI:10.1088/1755-1315/65/1/012051
- Bergman, P.C.A., Boersma, A.R., Kiel, J.H.A., Prins, M.J., Ptasiński, K.J., and Janssen F.G.G.J. 2005. Torrefied biomass for entrained-flow gasification of biomass. Report ECN-C--05-026.
- BPS. 2014. *Direktori Perusahaan Perkebunan Kelapa Sawit 2013*. Badan Pusat Statistik, Jakarta.
- BPS. 2016. *Indonesian Oil Palm Statistics 2015*. Badan Pusat Statistik, Jakarta.
- Caroko, W., Komarudin, H., Obidzinski, K. and Gunarso, P. 2011. Policy and institutional frameworks for the development of palm oil-based biodiesel in Indonesia. Working Paper 62. CIFOR, Bogor, Indonesia.
- Chen, W-H., Peng, J., dan Bi, X.T. 2015. A state-of-the-art review of biomass torrefaction, densification and applications. *Renewable and Sustainable Energy Reviews* **44**: 847–866.
- Chen, W.H. dan Kuo, P.C. 2010. A study on torrefaction of various biomass materials and its impact on lignocellulosic structure simulated by a thermogravimetry. *Energy* **35**: 2580–2586.
- Chiew, Y.L. dan Shimada, S. 2013. Current state and environmental impact assessment for utilizing oil palm empty fruit bunches for fuel, fiber and fertilizer—a case study of Malaysia. *Biomass Bioenergy* **51**:109–124
- da Costa, R.C. 2004. Potential for producing bio-fuel in the Amazon deforested areas. *Biomass and Bioenergy* **26**:405-415.
- Darnoko, Poeloengan, Z. dan Anas, I. 1993. Pembuatan pupuk organik dari tandan kosong kelapa sawit. *Buletin Penelitian Kelapa Sawit* **2**: 89-99.
- Direktorat Jenderal Perkebunan. 2017. *Statistik Perkebunan Indonesia 2015-2017: Kelapa Sawit*. Sekretariat Direktorat Jenderal Perkebunan, Jakarta. 69 hal.

- Ditjen PHPP. 2006. Pedoman Pengolahan Limbah Industri Kelapa Sawit. Departemen Pertanian, Jakarta: 81 hal.
- Dutta, A. dan Leon, M.A. 2011. Pros and Cons of Torrefaction of Woody Biomass. *Short-Rotation Afforestation and Agroforestry Systems for Energy Purposes and GHG Reduction: Joint ecoETI & CEF Projects Workshop*. March, 2011.
- GAPKI (Gabungan Pengusaha Kelapa Sawit Indonesia). 2014. *Industri Minyak Sawit Indonesia Menuju 100 Tahun NKRI (Indonesia's Crude Palm Oil Industries towards 100 Years of The United Nation of The Republic of Indonesia)*. 265 pages.
- Hasanudin, U. (2007). *Biomass Utilization from Agroindustries in Indonesia*. Indonesia-Japan Joint Symposium "Toward Sustainable Asia with Sound Material Cycle and Emission Minimization", March, 5th 2007, ITB Bandung.
- Irawan,A., Riadz, T., dan Nurmalisa. 2015. Proses torefaksi tandan kosong kelapa sawit untuk kandungan hemiselulosa dan uji kemampuan penyerapan air. *Reaktor*, 15(3): 190-195.
- Iryani, D.A., Kumagai, S., Nonaka, M., Sasaki, K., Hirajima, T. (2017). Characterization and production of solid biofuel from sugarcane bagasse by hydrothermal carbonization. *Waste Biomass Valor*. 8:1941–1951.
- Kananam, W., Suksaroj, T.T., dan Suksaroj, C. 2011. Biochemical changes during oil palm (*Elaeis guineensis*) empty fruit bunches composting with decanter sludge and chicken manure. *Sci Asia***37(1)**:17–23.
- Lee, S. Clean Fuel Production from Forest Resources and Distributed Power Generation with Microgrid/Energy Network. UNILA-KIER Technical Workshop. Bandar Lampung, 23 November, 2017.
- Lim, P.N., Wu, T.Y., Clarke, C., and Daud, N.N.N. 2015. A potential bioconversion of empty fruit bunches into organic fertilizer using *Eudrilus eugeniae*. *Int. J. Environ. Sci. Technol.***12**: 2533–2544.
- Maryudi. 2014. Karakteristik Torrefaksi dan Densifikasi Limbah Tandan Kosong Kelapa Sawit. *Chemica*1(2): 77-84
- Oil World Statistic (2013). *Palm Oil Statistic*. ISTA Milka GmbH, Hamburg, Germany, December.

- PASPI (Palm Oil Agribusiness Strategic Policy Institute). 2016. *Mitos dan Fakta Industri Minyak Sawit Indonesia dalam Isu Sosial, Ekonomi dan Lingkungan Global (Myths and Facts on Indonesia Palm Oil Industry in Social, Economy, and Environment Global Issues)*. GAPKI, Bogor, Indonesia.
- PASPI (Palm Oil Agribusiness Strategic Policy Institute). 2014. *The Sustainability of Indonesian Palm Oil Industry : Its role in Economic Growth, Rural Development, Poverty Reduction, and Environmental Sustainability*. GAPKI, Bogor, Indonesia.
- Pleanjai S., Gheewala S.H. and Garivait S. 2007. Environmental Evaluation of Biodiesel Production from Palm Oil in a Life Cycle Perspective. *Asian J. Energy Environ.* **8(1 and 2)**: 15-32
- Pastorova, I., P.W. Arisz, and J.J. Boon. (1993) Preservation of d-glucose oligosaccharides in cellulose chars. *Carbohydrate Research*. 248:151–165.
- Prins, M.J., Ptasinski, K.J., Janssen, F.J.J.G. 2006. More efficient biomass gasification via torrefaction. *Energy* **31**: 3458–3470.
- Singh, G., Manoharan, S., dan Toh, T.S. 1989. United plantations approach to palm oil mill by product management and utilization. *Proceedings of International Palm Oil Development Conference*. Palm Oil Research Institute of Malaysia, Kuala Lumpur: 225-234.
- Sumathi, S., Chai, S.P. dan Mohamed, A.R. 2008. Utilization of oil palm as a source of renewable energy in Malaysia. *Renewable and Sustainable Energy Reviews* 12: 2404-2421.
- Tim Riset PASPI. 2018. Devisa sawit dan neraca perdagangan non migas Indonesia. *Monitor* Vol. 4(8): 1105-1110.
- Tumuluru, J.S., Sokhansanj, S., Hess, R., Wright, W.T., and Boardman, R.D. 2011. A review on biomass torrefaction process and product properties for energy applications. *Industrial Biotechnology* : 384-401. DOI: 10.1089/ind .2011.0014
- van der Stelt, M.J.C., Gerhauser, H., Kiel, J.H.A., and Ptasinski, K.J. 2011. Biomass upgrading by torrefaction for the production of biofuels: A review. *Biomass and Energy* **35**: 3748-3762.
- Wang, G.J., Luo, Y.H, Deng, J., Kuang J.H., and Zhang, Y.L. 2011. Pretreatment of biomass by torrefaction. *Chinese Sci Bull.* **56**: 1442–1448.

LAMPIRAN

Lampiran I

REKAPITULASI PENGGUNAAN DANA
Kegiatan Penelitian Badan Pengelola Dana Perkebunan Kelapa Sawit

Judul Penelitian : *Black pellet* Tandan Kosong Kelapa Sawit Sebagai Bahan Baku
Proses Gasifikasi : Peningkatan Mutu Biomassa melalui
Torefaksi COMB (*Counter Flow Multi-Baffle*) Pyrolyzer

Ketua Peneliti : **Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P**

Nilai Kontrak : Rp.811.525.000,-

Realisasi

Tahap I : Rp.202.881.250

Tahap II : Rp.324.610.000

Tahap III : Rp.284.033.750

Jumlah : Rp.811.525.000

Realisasi Penggunaan: **Rp.811.525.000**.....

Rekapitulasi Belanja

| No | Uraian | Pagu (Rp) (nilai kontrak) | Realisasi | Sisa Pagu (Rp) |
|-----|-------------------------------------|------------------------------|--------------------|-------------------|
| I | Gaji dan Upah | 246.000.000 | 246.000.000 | 0 |
| II | Biaya Pembelian bahan dan Peralatan | 360.525.000 | 382.569.250 | 0 |
| III | Biaya Perjalanan | 164.000.000 | 141.955.700 | 0 |
| IV | Biaya Operasional Institusi | 41.000.000 | 41.000.000 | 0 |
| | Total | 811.525.000 | 811.525.000 | 0 |

2019

Bandar Lampung, 02 September

Mengetahui,
Ketua LPPM Unila

Ketua Peneliti,

Prof. Dr. Ir. Hamim Sudarsono, M.Sc
NIP. 196001191984031002

Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P
NIP. 196505271993031002

Lampiran II

SURAT PERNYATAAN TANGGUNG JAWAB BELANJA (SPTJB)

Ketua Peneliti : **Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P**
 Unit Kerja : Jurusan Teknik Pertanian, Fakultas Pertanian, Universitas Lampung
 Judul Penelitian : *Black Pellet* Tandan Kosong Sawit Sebagai Bahan Baku Proses Gasifikasi: Peningkatan Peningkatan Mutu Biomassa Melalui Torefaksi COMB (*Counter Flow Multy Baffle*) Pyrolyzer
 Nilai Kontrak : Rp.811.525.000,-
 Realisasi Tahap I : Rp.202.881.250,-
 Realisasi Tahap II : Rp.324.610.000,-
 Realisasi Tahap III : Rp.237,632.000
 Realisasi Belanja : Rp.811.525.000

Yang bertanda tangan di bawah ini Ketua Peneliti menyatakan bahwa saya bertanggung jawab secara formal dan material atas segala pengeluaran yang telah dibayar kepada yang berhak menerima serta kebenaran perhitungan pungutan dan setoran pajak yang telah dipungut atas pembayaran tersebut, dengan perincian sebagai berikut:

| No | Tanggal | Penerima | Uraian | Jumlah (Rp) | Pajak yang dipungut (Rp) | | | |
|----------|----------------------------|---|---|-------------|--------------------------|-------|-------|-------|
| | | | | | PPN | PPh21 | PPh22 | PPh23 |
| I | Biaya Gaji dan Upah | | | | | | | |
| 1 | 23 febuari 2019 | Bapak Tukimin | Pembayaran honor narasumber dan teknisi pada pelatihan pengoperasian alat pelletizer | 2.500.000 | | | | |
| 2 | 20-Mei-19 | Dr. Agus Haryanto (ketua) | Pembayaran Honor (Tahap 1, 2 dan3), 576 OJ, @Rp.50.000 | 28.800.000 | - | - | - | - |
| 3 | 31/09/2019 | Dr. Wahyu Hidayat (Anggota 1) | Pembayaran Honor (Tahap 1, 2 dan3), 480 OJ, @Rp. 50.000 | 24.000.000 | - | - | - | - |
| 4 | 20-Sep-19 | Dr. Sugeng Triyono (anggota 2) | Pembayaran Honor (Tahap 1, 2 dan3), 480 OJ, @Rp. 50.000 | 24.000.000 | | | | |
| 5 | 20-Sep-19 | Dr. Eng. Dewi Agustina Iryani (anggota 3) | Pembayaran Honor (Tahap 1, 2 dan3), 480 OJ, @Rp. 50.000 | 24.000.000 | | | | |
| 6 | 20-Sep-19 | Dr. Amrul (anggota 4) | Pembayaran Honor (Tahap 1, 2 dan3), 480 OJ, @Rp. 50.000 | 24.000.000 | | | | |
| 7 | 20-Sep-19 | Dr. Mareli Telaumbanua | Pembayaran Honor (Tahap 1, 2 dan3), 480 OJ, @Rp. 50.000 | 24.000.000 | | | | |
| 8 | 20-Sep-19 | Prof. Dr. Heri Susanto (Narasumber) | Pembayaran honor Narasumber pada acara workshop dan kuliah umum "Thermal Conversion of Palm Oil Biomass Gasification" | 8.000.000 | | | | |
| 9 | 20-Sep-19 | Dr. Bandung Sahari | Pembayaran Honor peneliti Mitra (Tahap 1, 2 dan3), 416 OJ, @Rp. 50.000 | 20.000.000 | | | | |
| 10 | 20-09.2019 | | Pengolah data 20 Paket, @Rp. 1.540.000 | 30.000.000 | | | | |

| | | | | | | | | |
|---|-----------------|---|---|--------------------|------------|---|---|---|
| 11 | 20-Jun-19 | Prof. Udin Hasanuddin (Narasumber) | Pembayaran honor Narasumber pada acara workshop dan kuliah umum "Thermal Conversion of Palm Oil Biomass Gasification" | 16.000.000 | | | | |
| 12 | 20-Sep-19 | | Pembantu lapangan 240 OH, @Rp. 80.000 | 19.200.000 | | | | |
| 13 | 20-Sep-19 | | Tenaga Administrasi, 60 OH @Rp 25.000 | 1.500.000 | | | | |
| ... | | | | | | | | |
| Jumlah Total (I) | | | | 246.000.000 | | | | |
| II Biaya Pembelian bahan dan Peralatan | | | | | | | | |
| 1 | 16-Jan-19 | LUBNA Laboratory | Soxlet extraction | 1.383.000 | 138.300 | - | - | - |
| 2 | 12 Febuari 2019 | PT. Thermalindo sarana laboratoria | "PARR" Palin Jacket Calorymeter | 172.000.000 | 17.200.000 | - | - | - |
| 3 | 13 Frbuari 2019 | Yussi Akmal | Biaya snack dan makan siang rapat persiapan Monev | 2.347.750 | | | | |
| 4 | 19-Jan-19 | Ahya Toko Lab kimia | Timbangan gantung 5 pcs | 174.000 | - | - | - | - |
| 5 | 11 Febuari 2019 | PT. Dunia Baru Aircon | 1 Unit AC Dankin Standar | 4.500.000 | 450.000 | - | - | - |
| 6 | 23 Febuari 2019 | RM sederhana | Biaya makan siang acara pelatihan dan Percobaan penggunaan alat pelletizer di Lab. Lapang Unila | 1.750.500 | | | | |
| 7 | 06-Apr-19 | PT. Toba Hijau Sinergi, SumUt | Pellet TKKS dan biaya tarnsportasi pengiriman ke Unila | 3.850.000 | 375.000 | | | |
| 8 | 08-Apr-19 | Lab. Inovasi Universitas Lampung | Biaya habis pakai bahan kimia untuk analisa SEM, FTIR dan TGA untuk 30 sampel pellet, | 27.500.000 | | | | |
| 9 | 12-Apr-19 | Yussi Akmal dan RM. Begadang | Biaya habis pakai pelaksanaan workshop dan kuliah umum Gasifikasi dengan narasumber Prof. Dr. Herri Susanto (ITB) | 1.093.000 | | | | |
| 10 | 24-Apr-19 | Bapak Sutrisno | Pembelian Inverter Reaktor COMB dan Ongkir | 23.363.000 | | | | |
| 11 | 22-Mei-19 | Lab. Universitas Negeri Padang | Pembayaran analisa uji komposisi abu dengan XRF | 2.800.000 | | | | |
| 12 | 26-Jul-19 | Bapak Tukimin | Pembelian alat Pelletizer biaya transfer dan ongkos kirim | 55.000.000 | | | | |
| 13 | 08-Agust-19 | Ibu Wiwik Chistine | Pembelian bahan kimia analisa | 5.006.500 | | | | |
| 14 | 04-Sep-19 | Lab. Pengelolaan Agroindustri, FP Unila | Penggantian biaya habis pakai analisa CHN untuk 30 sampel pellet @Rp. 450.000 | 13.500.000 | | | | |
| 15 | 13-Sep-19 | Laboratorium Termodinamika FT Unila cp. Dr. Amrul | Penggantian biaya habis pakai analisa CHN untuk 30 sampel pellet @Rp. 15.000 | 450.000 | | | | |
| 16 | 13-Sep-19 | Fotocopy | Fotocopy, materai dan biaya alat tulis kantor | 927.250 | | | | |
| 15 | 13-Sep-19 | Bapak Tukimin | Biaya pembuatan 2 paket alat torefaksi, @Rp. 2500.000 | 5.000.000 | | | | |
| 18 | 02-Sep-19 | Yussi Akmal | Biaya snack dan makan siang rapat persiapan Monev Tahap II | 924.250 | | | | |

| | | | | | | | | |
|--------------------------------|---------------|--|---|--------------------|---|---|---|---|
| 19 | 17-Sep-19 | Bapak Sutrisno | Pembelian 2 buah Analytical Balance | 48.000.000 | | | | |
| 20 | 20-Sep-19 | Ibu Wiwik Chistine | Pembelian bahan kimia analisa | 13.000.000 | | | | |
| | | | | | | | | |
| Jumlah Total Biaya (II) | | | | 382.569.250 | | | | |
| III Biaya Perjalanan | | | | | | | | |
| 1 | 02-Jan-19 | Tiket Pesawat Ekonomi (3 Org). Bandar Lampung-Jakarta-Medan pp | Kunjungan Ke Industri Pellet , PT. Toba Hijau Sinergi Tebing Tinggi, Sumatera Utara | 14.700.000 | - | - | - | - |
| 2 | 02-Jan-19 | Prime Plaza Hotel Kualanamu | Biaya Penginapan untuk 3 Orang | 1.983.600 | - | - | - | - |
| 3 | 06-Jan-19 | Dr. Ir. Agus Haryanto (ketua) | Lumpsum berdasarkan 37 PMK/02/2018 | 1.100.000 | - | - | - | - |
| 4 | 06-Jan-19 | Prof. Dr. Ir. Udin Hasanudin, M.T | Lumpsum berdasarkan 37 PMK/02/2018 @Rp. 370.000 OH selama 3 Hari | 1.100.000 | - | - | - | - |
| 5 | 06-Jan-19 | Dr. Eng. Dewi A. Iryani, S.T., M.T | Lumpsum berdasarkan 37 PMK/02/2018 | 1.100.000 | - | - | - | - |
| 6 | 06-Jan-19 | Dr. Ir. Agus Heryanto (ketua) | Ke dan dari Bandara Lampung pp | 344.000 | | | | |
| 7 | 06-Jan-19 | Prof. Dr. Ir. Udin Hasanudin, M.T | Ke dan dari Bandara Lampung pp | 344.000 | | | | |
| 8 | 06-Jan-19 | Dr. Eng. Dewi A. Iryani, S.T., M.T | Ke dan dari Bandara Lampung pp | 344.000 | - | - | - | - |
| 9 | 08-Jan-19 | Dr. Eng. Dewi A. Iryani, S.T., M.T | Ke dan dari Medan pp | 464.000 | - | - | - | - |
| 10 | 08-Jan-19 | Dr. Ir. Agus Heryanto (ketua) | Ke dan dari Medan pp | 464.000 | - | - | - | - |
| 11 | 08-Jan-19 | Dr. Eng. Dewi A. Iryani, S.T., M.T | Ke dan dari Medan pp | 464.000 | - | - | - | - |
| 12 | 07-Jan-19 | Duta Rental Mobil | Kunjungan Ke Industri Pellet , PT. THS Tebing Tinggi, SumUt | 750.000 | - | - | - | - |
| 13 | 17-Jan-19 | Sewa kendaraan | Perjalanan Lokal PP, Lampung Timur 4OH, @Rp. 246.000 | 1.968.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Amrul | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Penambah daya tahan tubuh, 4 OH, @Rp. 18.000 | 72.000 | | | | |
| 15 | 04-06/08/2019 | Tiket Pesawat Ekonomi (3 Org) Bandar Lampung-Jakarta pp | Mengikuti Presentasi dan pameran hasil riset di BPDPKS, Jakarta, @Rp. 1.058.200 | 3.174.600 | | | | |
| | | Taksi Bandara Bandar Lampung (PP) | Mengikuti Presentasi dan pameran hasil riset di BPDPKS, Jakarta, @Rp. 330.000 | 990.000 | | | | |
| | | Taksi Bandara Jakarta (PP) | Mengikuti Presentasi dan pameran hasil riset di BPDPKS, Jakarta, @Rp. 512.000 | 1.536.000 | | | | |

| | | | | | | | | |
|-----|---------------|---|---|-----------|--|--|--|--|
| | | Hotel | Biaya Penginapan selama mengikuti presentasi dan pameran hasil riset di BPDPKS, Jakarta, @Rp. 656.000 | 656.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Lumpsum selama 2 hari @530.000 | 1.060.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Lumpsum selama 2 hari @530.000 | 1.060.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Lumpsum selama 2 hari @530.001 | 1.060.000 | | | | |
| 16 | 04-06/09/2019 | Tiket Pesawat Ekonomi (4 Org) Bandar Lampung-Palembang pp | Mengikuti Presentasi dan Monev Tahap 2 hasil riset di BPDPKS, Palembang, @Rp. 1762200 | 7.048.800 | | | | |
| | | Taksi Bandara Bandar Lampung (PP) | Mengikuti Presentasi dan Monev hasil riset Tahap 2 di BPDPKS, Palembang, @Rp. 334.000 | 1.336.000 | | | | |
| | | Taksi Bandara Palembang (PP) | Mengikuti Presentasi dan Monev hasil riset Tahap 2 di BPDPKS, Palembang, @Rp. 254.000 | 1.016.000 | | | | |
| | | Hotel | Biaya Penginapan selama mengikuti presentasi dan Monev hasil riset Tahap 2 di BPDPKS, Palembang, @Rp. 685.000 | 2.740.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Lumpsum selama 3 hari @380.000 | 1.140.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Lumpsum selama 3 hari @380.000 | 1.140.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Lumpsum selama 3 hari @380.000 | 1.140.000 | | | | |
| | | Dr. Amrul | Lumpsum selama 3 hari @380.000 | 1.140.000 | | | | |
| 16. | 15-Jul-19 | Sewa kendaraan | Biaya Perjalanan Lokal PP, lampung Timur 4OH, @Rp. 246.000 | 1.968.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Amrul | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Penambah daya tahan tubuh, 4OH, @Rp. 18.000 | 72.000 | | | | |
| 17. | 01-Agust-19 | Sewa kendaraan | Perjalanan Lokal PP, Lampung Timur 4OH, @Rp. 246.000 | 1.968.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Amrul | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Penambah daya tahan tubuh, 4 OH, @Rp. 18.000 | 72.000 | | | | |
| 18. | 17-Agust-19 | Sewa kendaraan | Perjalanan Lokal PP, Lampung Timur 4OH, @Rp. 246.000 | 1.968.000 | | | | |

| | | | | | | | | |
|-----|----------------------|---|--|-----------|--|--|--|--|
| | | Dr. Agus Haryanto | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Amrul | Uang harian @Rp.150.000 | 150.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Penambah daya tahan tubuh, 4 OH, @Rp. 18.000 | 72.000 | | | | |
| 19. | 14-15 September 2019 | Tiket Pesawat Ekonomi (4 Org) Bandar Lampung-Bandung pp | Kunjungan Laboratorium ITB, 5OH pp @Rp. 800.000 | 8.000.000 | | | | |
| | | Taksi Bandara Bd Lampung (PP) | Kunjungan Laboratorium ITB, 5OH pp @Rp. 334.000 | 1.670.000 | | | | |
| | | Taksi Bandara Bandara (PP) | Kunjungan Laboratorium ITB, 5OH pp @Rp. 332.000 | 1.328.000 | | | | |
| | | Hotel | Biaya Penginapan selama mengikuti Kunjungan Laboratorium Pyrolysis, ITB Bandung @Rp. 656.000 | 3.280.000 | | | | |
| | | Dr. Agus Haryanto | Lumpsum 3 hari @430.000 | 860.000 | | | | |
| | | Dr. Sugeng T. | Lumpsum 3 hari @430.000 | 860.000 | | | | |
| | | Dr. Mareli T. | Lumpsum 3 hari @430.000 | 860.000 | | | | |
| | | Dr. Amrul | Lumpsum 3 hari @430.000 | 860.000 | | | | |
| | | Dr. Wahyu Hidayat | Lumpsum 3 hari @430.000 | 860.000 | | | | |
| 19. | 02-Sep-19 | Tiket Pesawat Ekonomi (1 Org) Bandar Lampung-Jakarta pp | Pengurusan Visa Scencen (antar berkas), Republic Cheko untuk mengikuti Seminar TAE 2019 | 924.414 | | | | |
| | | Taksi Bandara Bandar Lampung (PP) | Pengurusan Visa Scencen, Republic Cheko dalam Rangka mengikuti Seminar TAE 2019, @Rp. 330.000 | 330.000 | | | | |
| | | Taksi Bandara Jakarta (PP) | Pengurusan Visa Scencen, Republic Cheko dalam Rangka mengikuti Seminar TAE 2019, Jakarta, @Rp. 512.000 | 5.120.000 | | | | |
| 20 | 10-Sep-19 | Tiket Pesawat Ekonomi (1 Org) Bandar Lampung-Jakarta pp | Pengurusan Visa Scencen (ambil berkas), Republic Cheko dalam Rangka mengikuti Seminar TAE 2019 | 895.337 | | | | |
| | | Taksi Bandara Bandar Lampung (PP) | Pengurusan Visa Scencen, Republic Cheko dalam Rangka mengikuti Seminar TAE 2019, @Rp. 330.000 | 330.000 | | | | |
| | | Taksi Bandara Jakarta (PP) | Pengurusan Visa Scencen, Republic Cheko dalam Rangka mengikuti Seminar TAE 2019, Jakarta, @Rp. 512.000 | 512.000 | | | | |
| | | Kedutaan Republik Ceko | Pembayaran Visa | 938.000 | | | | |
| 21 | | Tiket Pesawat Ekonomi Bandar Lampung-Jakarta, menuju Prague | Perjalanan Seminar TAE 2019, | 535.000 | | | | |

| | | | | | | | | |
|--|----------------------|---|--|--------------------|---|---|---|---|
| 22 | 15-22 September 2019 | Tiket Pesawat Ekonomi Jakarta-Singapore-Prague,PP | Perjalanan Seminar TAE 2019, Prague, Republic Czech | 13.526.093 | | | | |
| 23 | 16-22/09/2019 | Carl Inn Hotel, Prague | Biaya penginapan dalam rangka mengikuti Seminar TAE 2019, 5x1 OH | 6.908.821 | | | | |
| 24 | 16-22/09/2019 | Dr. Eng. Dewi A. Iryani, S.T., M.T | Lumsump 5x1 OH, @Rp. 5.138.000 | 25.690.000 | - | - | - | - |
| 25 | 17 September 2019 | TAE Conference | Pembayaran TAE "Conference fee" | 5.255.202 | | | | |
| 26 | 22/09/2019 | Pembelian Tiket Pesawat Ekonomi Jakarta- Lampung | Biaya Perjalanan Jakarta-Bandar Lampung 1OH | 626.700 | | | | |
| 27 | Sep-19 | Penginapan Zest Hotel | Penginapan perjalanan pulang dari Jakarta-Bandar Lampung dalam Rangka TAE Conference | 440.000 | | | | |
| 28 | Sep-19 | Seminar ICSB 2019 | Biaya pendaftaran seminar a.n Dr. Agus Haryanto, Mawar, Dr. Wahyu Hidayat (1), Dr. Wahyu Hidayat (2), @Rp. 2000.000 OH | 8.000.000 | | | | |
| 29 | Sep-19 | Seminar ICSB 2019 | Uang harian @Rp.150.000, 2 OH untuk seminar ICSB 2019 | 300.000 | | | | |
| Jumlah Total (III) | | | | 141.955.746 | | | | |
| IV. Biaya Operasional Institusi | | | | | | | | |
| 1 | | Unila | Biaya Operasional Institusi | 10.144.000 | | | | |
| 2 | | Unila | Biaya Operasional Institusi | 16.230.500 | | | | |
| 3 | | Unila | Biaya Operasional Institusi | 14.625.500 | | | | |
| Jumlah Total (IV) | | | | 41.000.000 | | | | |

Bukti-bukti asli pengeluaran anggaran tersebut di atas disimpan oleh Lembaga Penelitian dan Pengabdian Kepada Masyarakat (LPPM) Universitas Lampung untuk kelengkapan administrasi dan pemeriksaan.

Bandar Lampung, 02 September 2019

Mengetahui
Pejabat Pembuat Persetujuan
Ketua LPPM Unila,



Prof. Dr. Ir. Hamim Sudarsono, M.Sc
NIP. 196001191984031002

Ketua Peneliti



Dr. Ir. Agus Haryanto, M.P
NIP. 196505271993031002

Lampiran III

PUBLIKASI

(diisi dengan seluruh publikasi yang dilakukan terkait penelitian/kajian yang dilakukan)

1. Poster “Effect of Oxidative and Non-Oxidative Torrefaction on the Properties of Oil Palm Empty Fruit Bunches Pellets” disajikan pada 2019 International Symposium of Institute of Forest Science (27 September 2019). Memenangkan **Best Poster Awards**.
2. Makalah TORREFACTION UPGRADING OF PALM OIL EMPTY FRUIT BUNCHES BIOMASS PELLETS FOR GASIFICATION FEEDSTOCK BY USING COMB (COUNTER FLOW MULTI-BAFFLE) REACTOR (Dewi Agustina IRYANI, Agus HARYANTO, Wahyu HIDAYAT, AMRUL, Mareli TALAMBANUA, Udin HASANUDIN, Sihyun LEE), disajikan pada 7thTAE 2019, 17 - 20 September 2019, Prague, Czech Republic.
3. Agus Haryanto, Peningkatan mutu bahan bakar biomasa melalui Torefaksi (Keynote Speaker pada Seminar Nasional Ilmu Teknik dan Aplikasi Industri 2019 (SINTA 2019), Fakultas Teknik Universitas Lampung, 25 September 2019.
4. Skripsi mahasiswa S1 (Nur Rohmah, PS Teknik Pertanian, Universitas Lampung): Pemanfaatan Air Limbah Tahu untuk Menurunkan Kadar Kalium pada Tandan Kosong Kelapa Sawit (TKKS) dengan Proses Pencucian.
5. Tesis Mahasiswa S2 (Lydia Mawar Ningsih, PS Magister Teknologi Industri Pertanian, Universitas Lampung): Pengembangan Teknologi Pencucian Kandungan Mineral Tandan Kosong Kelapa Sawit (TKKS) Menggunakan Limbah Cair Tapioka
6. Skripsi Mahasiswa S1 (Raya Nita, PS Teknik Pertanian, Universitas Lampung): Pengaruh Putaran dan Lama Waktu Torefaksi Terhadap Kualitas Pelet Tandan Kosong Kelapa Sawit.
7. Agus Haryanto, Biomass Fuel from Oil Palm Empty Fruit Bunch Pellet: Potential and Challenges (INVITED SPEAKER, The 1st International Conference on Sustainable Biomass (ICSB) 2019 held on 15 – 17 October 2019 by collaboration of The Tropical Biomass Research and Development Center – University of Lampung, Gadjah Mada University (Yogyakarta), and Boras University (Sweden).
8. Makalah LEACHING OF POTASSIUM FROM EMPTY OIL PALM FRUIT BUNCH (OPEFB) USING TAPIOCA WASTEWATER (Lydia Mawar Ningsih, Agus Haryanto, Udin Hasanudin, Sugeng Triyono) Disajikan pada The 1st International Conference on Sustainable Biomass (ICSB) 2019 held on 15 – 17 October 2019.





Effect of Oxidative and Non-Oxidative Torrefaction on the Properties of Oil Palm Empty Fruit Bunches Pellets

Irma Thya Rani¹, Indra Gumay Febryano¹, Agus Haryanto¹, Udin Hasanudin², Dewi Agustina Iryani², Sihyun Lee³, Wahyu Hidayat^{1*}

¹ Faculty of Agriculture, University of Lampung, Jl. Sumantri Brojonegoro 1, Bandar Lampung, 35145, Indonesia
² Research and Development Center for Tropical Biomass, University of Lampung, Bandar Lampung 35145, Indonesia
³ Climate Change Research Division, Korean Institute of Energy Research, Daejeon, 34129, Republic of Korea
 * Corresponding author: wahyu.hidayat@fp.unila.ac.id

INTRODUCTION

Oil palm (*Elaeis guineensis*) empty fruit bunches (EFB) is solid wastes derived from palm oil production which has not been utilized optimally, hence it is considered as a low economic value resource. This biomass resource can be converted into bioenergy through torrefaction process. Torrefaction is a mild pyrolysis at temperatures ranging between 200 and 300°C and it is generally performed under inert (non-oxidative) atmosphere. The aim of this paper was to compare non-oxidative and oxidative torrefaction processes applying to EFB pellets.



MATERIALS & METHODS

Materials

| Sampel Preparation | Mass | Treatment | | |
|-----------------------------|---------|-------------|-----------|-------------------|
| | | Temperature | Time | Torrefaction |
| Control (Without Treatment) | - | - | - | - |
| Oxidative | 30-35 g | 280°C | 20 minute | Electric Furnaces |
| Non-oxidative | 5 kg | 280°C | 5 minute | COMB reaktor |

Table 1. Material and treatment of biomass pellets

Torrefaction Process

Feeding tests were carried out with different frequencies namely 10 Hz, 15 Hz, 20 Hz and 25 Hz, then linear regression was performed so that the results of the feeding test were 17.6 Hz.



Non-oxidative Torrefaction using Reactor Counter-Flow Multi Baffle (COMB)



RESULT

The appearance of raw and torrefied samples of EFB pellets



a. Non-torrefied Pellets b. Torrefaction pellets use electric furnaces c. Torrefaction pellets use COMB reaktor

Water Immersion

| Sample of pellets | Before immersion | 5 min | 30 min | 1 h | 6 h | 12 h |
|-------------------|------------------|-------|--------|-----|-----|------|
| CONTROL | | | | | | |
| COMB reaktor | | | | | | |
| Electric Furnaces | | | | | | |

Table 2. Water absorption test of the control and torrefied pellets.

Calor Value



Diagram 1. analysis of calorific value

Density

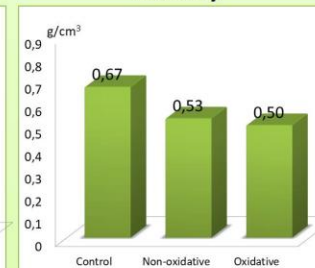


Diagram 2. density analysis

CONCLUSION

- Non-oxidative Torrefaction with the COMB reactor produces a heating value of 17.90 MJ / kg, which is comparable to the results of oxidative torrefaction (with longer residence time) of 18.28 MJ / kg.
- The results suggested that torrefaction using a COMB reactor can provide a large improvement in the quality of biomass bioenergy properties which makes torrefied biomass very suitable for cofiring in power plants and as a raw material for gasification.

Acknowledgement : This research was supported by BPDPs under contract #PRI-85/DPKS/2018 and Forest Science & Technology Project provided by the Korean Institute of Energy Research