LJTMU: Vol. 03, No. 02, Oktober 2016, (31-36)

ISSN Print : 2356-3222 ISSN Online: 2407-3555

http://ejournal-fst-unc.com/index.php/LJTMU

Pengaruh Kecepatan Angin Blower dan Jumlah Pipa Pemanas terhadap LaiuPengeringan padaAlat Pengering Padi Tipe Bed DrverBerbahan Bakar Sekam Padi

Melkianus Rihi Kana¹, MuhamadJafri¹, Ben Vasco Tarigan¹, Erick U. K. Maliwemu¹ ¹⁾Jurusan Teknik Mesin, Fakultas Sains dan Teknik, Universitas Nusa Cendana Jl. AdiSucipto, Penfui-Kupang, NTT 85001, Tlp: (0380)881597 E-mail: ekkylovepeace@gmail.com

Abstrak

Salah satu tahap penanganan pasca panen yaitu pengeringan padi. Proses pengeringan padi selama ini masih dilakukan dengan cara dijemur langsung dibawah sinar matahari. Proses pengeringan tergantung pada besarnya penyinaran matahari apalagi cuaca musim hujan. Hasil penelitian menunjukan bahwa kecepata aliran udara dan jumlah pipa pemanas sangat berpengaruh terhadap energi yang diberikan udara untuk menguapkan air dalam gabah. Dimana energi tertinggi 3.948.7353,979 Watt pada kecepatan angin blower 13 m/s dengan variasi dua buah pipa pemanas, sedangkan energi terendah 469.041,223 Watt pada kecepatan angin blower 13 m/s dengan variasi tiga buah pipa pemanas. Kecepatan aliran udara dan jumlah pipa pemanas juga sangat berpengaruh terhadap energi panas yang dapat dimanfaatkan untuk mengeringkan gabah. Dimana energi tertinggi 85.968.800 Watt pada kecepatan 13 m/s dengan variasi tiga buah pipa, sedangkan energi terendah 31.426,867 Watt pada kecepatan 13 m/s dengan variasi satu buah pipa. Efisiensi sangat bergantung pada laju aliran udara panas dan jumlah pipa pemanas, apabila energi yang di terima gabah tinggi maka semakin tinggi pula efisiensi yang diperoleh. Dimana efisiensi tertinggi 98,73 % pada kecepatan angin blower 13 m/s dengan dua buah pipa pemanas, sedangkan efisiensi terendah 2,81 % pada kecepatan angin blower 7 m/s dengan satu buah pipa pemanas.

Kata kunci : blower, jumlahpipapemanas, sekampadi, efisiensi.

Abstract

One of the stages in the aftermath of the handling of harvest namely drying rice .Process of drying rice were still done by means of sun-dried directly under the rays of the sun. The process drying is dependent on the scale irradiating the sun let alone the severe weather of rain. The results of the study showed that kecepata the flow of air and the number ofheating pipes good affect on energy given air for evaporating water in grain. Where energy highest 3.948.7353,979 watts at the speed of the wind blower 13 m/s with the variation of two pieces of heating pipes, while lowest energy 469.041,223watts at the speed of the wind blower 13 m/s with the variation of the three heating pipes .Speed the flow of air and the amount of heating pipes also would influence the heat energy that can be used to dry grain. Where energy highest 85.968,800watts at the speed of 13 m/s with the variation of the three pipe, while lowest energy 31.426,867 at the speed of 13 m/s with the variation of a single pipe .Efficiency very much dependent on the rate of flow of hot air and the amount of heating pipes, if the energy in received high grain hence the higher the efficiency obtained. Where efficiency highest 15,65 % in wind speed blower 13 m/s with two heating pipes, while efficiency lowest 4,26 % in wind speed blower 7 m/s with one piece heating pipes.

Keyword: blower, the number of heating pipes, rice husk, efficiency

PENDAHULUAN

Padi dalam bahasa latin disebut (Oryza Sativa) merupakan penghasil makanan berbasis biji-bijian terbesar kedua di dunia (Charoenchaisri, et al. 2010). Di Indonesia padi merupakan salah satu komoditas tanaman pangan yang paling banyak diusahakan oleh para petani baik sebagai makanan pokok

sebagai sumber perekonomian maupun penduduk di pedesaan.

Gabah kering panen (GKP) secara umum mempunyai kadar air antara 20% – 27 % (basis basah). Berdasarkan Standar Nasional Indonesia(SNI) kualitas gabah, baik kuailtas 1 hingga 3 mensyaratkan kadar air gabah 12 % yang disebut gabah kering giling (GKG) dan basis basah 14 % agar dapat disimpan dalam jangka waktu 6 bulan. Penanganan pasca panen padi oleh para petani saat ini masih bersifat tradisional, belum menggunakan cara yang lebih modern. Salah satu tahap penanganan pasca panen yaitu pengeringan padi. Proses pengeringan padi selama ini masih dilakukan dengan cara dijemur langsung dibawah sinar matahari. Metode ini kurang efektif karena selain membutuhkan area pengeringan yang luas, pengeringan juga bisa menghabiska nwaktu 3–7 hari, serta rentan terhadap gangguan sekitar seperti kerikil, debu, kotoran ternak dan gangguan lainnya.

Proses pengeringan tergantung pada besarnya penyinaran matahari apa lagi cuaca musim hujan (Athajariyakul dan Leephakprceda, 2006). Tujuan penelitian ini yaitu untuk mengetahui pengaruh kecepatan angin blower, jumlah pipa pemanas dan waktu yang lebih optimal terhadap efisiensi pengeringan alat pengering padi tipe bed dryer berbahan bakar sekam padi.

LANDASAN TEORI

Analisa efisiensi pengeringan alat pengering padi dimulai dari memasukan padi pada ruang pengering. Selanjutnya bahan bakar sekam padi dibakar di dalam tungku pembakaran.Udara panas hasil pembakaran dialirkan dengan blower menuju ruang pemanas dan udara panas akan mengalir menuju padi pada ruang pengering.

Pada bagian tungku pembakaran, pipa, ruang pemanas, ruang pengering dan dinding alat pengering dipasang termokopel untuk mengetahui perubahan temperatur yang terjadi, secara bersamaan sambil mengecek keadaan dan perubahan kadar air yang terjadi pada gabah. Proses demikian terus dipantau sampai penurunan kadar air padi yang diharpkan adalah 12 %.

Untuk mengetahui efisiensi pengeringan alat pengering padi, maka media penghantar panas dari tungku pembakaran ke ruang pemanas digunakan pipa berukan 3 inci. Sedangkan untuk memperlancar aliran panas dari tungku pembakaran ke ruang pemanas

maka digunakan blower sentrifugal. Oleh karena itu, pada penelitian ini penulis memvariasikan jumlah pipa dan kecepatan angin pada blower untuk mengetahui efisiensi pengeringan terhadap alat pengering padi, dengan pengolahan data sebagai berikut.

Untuk menentukan koefisien perpindahan kalor konveksi *h*, adalah sebagai berikut :

$$Re = \frac{\rho \times U \times d}{\mu}$$

dimana.

Re: Bilangan Reynolds

d : Diameter ekuivalen (m)

U : Kecepatanmassaudara (kg/m²s)

ρ : Densitas (kg/m³)

μ :Viskositas udara yang mengalir (kg/ms)

Persamaan yang digunakan untuk menentukan angka nusselt menurut Holman (1997) adalah:

$$Nu = 0.023 Re^{0.8}Pr^{n}$$

dimana,

Nu: Angka Nusselt untuk aliran turbulen

Re: Bilangan Reynolds

Pr : Angka Prandtl, didapat dari tabel sifatsifat udara pada tekanan atmosfer

n : Nilai eksponen, 0,4 untuk pemanasan dan 0,3 untuk pendinginan

persamaan yang digunakan untuk menentukanangkanusseltmenurut Holman (1997) adalah :

Nu = 3,66 +
$$\frac{0,668 \text{ (d/L) Re Pr}}{1 + 0,04[\text{(d/L) Re Pr}]^{2/3}}$$

dimana,

Nu : AngkaNusseltuntukaliran laminar

Re: Bilangan Reynolds

Pr: Angka Prandtl, didapat dari tabel sifat-sifat udara pada tekananatmosfer

d: Diameter pipa (m)

L : Panjangpipa (m)

Koefisienperpindahankalor, h

$$h = \frac{Nu \times k}{d}$$

dimana,

h : Koefisien perpindahan kalor konveksi $(W/m^{2o}C)\,$

Nu: Angka Nusselt pada pipa

k : Konduktivtas kalor udara panas pada pipa

 $(W/m^{o}C)$

d: Diameter pipa

Sehingga panas yang berpindah dari tungku pembakaran ke ruang pemanas dapat dinyatakan dengan :

$$q = h A (T_1 - T_2)$$

dimana.

q : Laju perpindahan kalor (Watt)

h : Koefisien perpindahan kalor konfeksi $(W/m^{2o}C)$

A : Luas permukaan bidang perpindahan kalor tungku ke ruang pemanas (m²)

T₁: Suhu pada tungku pembakaran (°C)

T₂: Suhu pada ruang pemanas (°C)

Jumlah panas yang diterima padi dari ruang pemanas. Perpindahan kalor antara batas benda padat dan fluida terjadi karena adanya suatu gabungan dari konduksi dan transfort massa. Kecepatan perpindahan energi bergantung pada gerakan massa dan pada gerakan pencampuran partikel-partikel fluida. Menurut (Djokosetyardjo, 2003) dalam (Mukhlis, 2011)maka jumlah panas yang diterima oleh padi dapat diketahui dengan persamaan

$$q = h A (T_w - T_o)$$

dimana.

q : Panas yang diserap oleh padi (Watt)

h : Koefisien perpindahan panas (W/m°C)

A : Luas permukaan bidang yang dipanaskan

T_w: Temperatur padi setelah dipanaskan (°C)

 T_o : Temperatur padi sebelum dipanaskan (°C)

EfisiensiPengeringan

Efisiensi pengeringan adalah perbandingan jumlah panas yang diserap oleh padi terhadap jumlah panas yang diberikan oleh bahan bakar sekam padi. Besarnya efisiensi pengeringan dapat diketahui dengan persamaan berikut :

$$\eta_{\rm p} = \frac{\rm Q_{\rm output}}{\rm Q_{\rm input}} \times 100 \%$$

dimana,

 η_p : Efisiensi pengeringan (%)

Q_{input}: Energi bahan bakar (kJ)

Q_{output}: Energi yang diterima padi (kJ)

METODE PENELITIAN

Prosedur Pengumpulan Data

Metode pengumpulan data adalah sebagai berikut.

- Mengukurmassapadipadasetiap variable bebas.
- Mengukurkadarairpadisebelumdansesudahdi keringkanselama proses pengeringanberlangsungpadasetiapvariabelbe bas.
- Mengukurtemperaturtungkupemanas, pipapemanas, ruangpemanas, dindingtungkudandindingruangpemanassela ma proses pengeringanberlangsungpadasetiapvariabelbe bas.

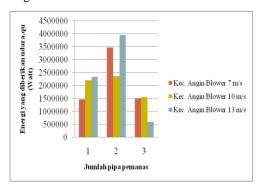
Analisa Data

- Mengukurkadar air padi padasetiapvariabelbebas.
- Menghitung laju pengeringan padi pada setiap variabel bebas.
- Menghitung perpindahan panas dari tungku pembakaran ke ruang pengering pada setiap variable bebas.
- Menghitung jumlah kalor yang diterima oleh padi pada setiap variabel bebas.
- Menghitung efisiensi pengeringan pada setiap variabel bebas.

HASIL DAN PEMBAHASAN

Energi yang dihasilkanpada proses pengeringan

PadaGambar 1 terlihat bahwa kecepatan angin blower dan variasi jumlah pipa juga sangat berpengaruh terhadap energi yang diberikan udara, karena tinggi atau rendahnya energi yang diberikan udara ditentukan oleh kecepatan aliran udara dan jumlah pipa pemanas. Dimana energi pada satu pipa maupun tiga pipa memiliki energi yang rendah pada kecepatan angin blower 7 m/s dan 13 m/s, dibandingkan dengan kecepatan udara 10 m/s. Hal ini karena kecepatan 7 m/s rendah kecepatan aliran udaranyan dan daerah perpindahan kalornya sempit, sedangkan kecepatan 13 m/s tinggi kecepatan udaranya dan daerah perpindahan kalornya luas, sehinnga udara yang melewati pipa mengalami perubahan temperatur seiring kecepatan aliran udaranya. Namun pada pada dua pipa dengan kecepatan yang sama dapat memberikan energi dengan baik. Energi tertinggi 3.948.7353,979W pada kecepatan 13 m/s dengan variasi dua buah pipa pemenas, sedanngkan energi terendah 469.041,223W denngan variasi tiga buah pipa pemanas. Dengan demikian kecepatan 10 m/s dapat memberikan energi cukup baik dari ketiga variasi tersebut.

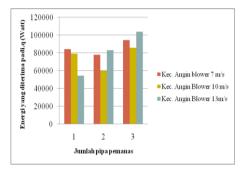


Gambar 1. Grafik energi yang diberikan udara

Grafik energi yang diterima padi

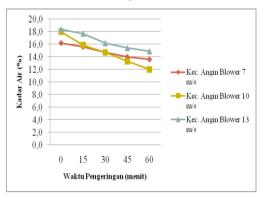
Gambar 2 menunjukkan bahwa kecepatan angin blower dan jumlah pipa sangat berpengaruh terhadap energi yang diterma padi. Oleh sebab itu energi tertinggi 85.968,800 Watt pada kecepatan 13 m/s dengan variasi tiga buah pipa, sedangkan energi terendah 31.246,968 Watt pada kecepatan 13 m/s dengan variasi satu buah pipa. Dimana padi satu pipa daerah perpindahan kalornya sempit dan kecepatan angin blowernya cukup tinggi, sehigga enegri yang dihasilkan kalor cukup rendah. Energi yang tinggi dapat di manfaatkan

dengan baik oleh padi, karena tidak membutuhkan waktu yang lama untuk mengeringkan padi. Namun dari grafik di atas terlihat bahwa kecepatan 10 m/s lebih memberikan energi yang cukup baik karena baik disatu pipa, dua pipa maupun tiga hampir sama. Sehingga energi yang diberikan udara lebih efektif pada kecepatan 10 m/s, karena kecepatan 7 m/s lebih lambat membawa udara panas yang di berikan dan kecepatan 13 m/s terlalu cepat membawa kalor yang kecil, sehingga yang melewati pipa hanya angin blower saja.



Gambar. 2. Grafik Energi yang dimanfaatkan padi

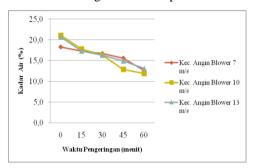
Penurunan kadar air padi



Gambar 3. Grafik kadar air pada satu pipa

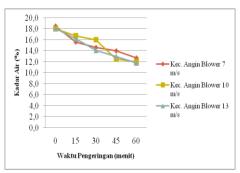
PadaGambar 3 terlihat bahwa kecepatan angin blower 10 m/s dapat menurunkan kadar air dengan baik dibandingkan kecepatan angin blower 7 m/s dan 13 m/s. Dimana kecepatan kecepatan angin blower 7 m/s cenderung lambat mangahantarkan udara panas untuk mengeringkan padi, sehingga panas yang

dibawa ke tidak dapat diterima dengan baik oleh padi. Sedangkan kecepatan angin blower 13 m/s terlalu cepat membawa udara dalam pipa, sehingga udara yang dibawa tidak dapat dimanfaatkan dengan baik oleh padi.



Gambar 4. Grafik kadar air pada dua pipa

Gambar 4 di atas menunjukkan kecepatan angin blower 10 m/s dapat menghantarkan panas dengan baik dan dapat menurunkan kadar air dengan baik, dimana kadar air awalnya 21,1 % menurun hingga 11,9 %. Hal ini disebab kecepatan dan luas daerah perpindahan kalornya sebanding, dibandingkan dengan kecepatan angin blower 7 m/s dan kecepatan angin blower 13 m/s. Keadaan ini disebabkan luas daerah perpindahan kalornya dan kecepatan udaranya tidak sebanding karena dapat mempengaruhi aliran yang melewati pipa.

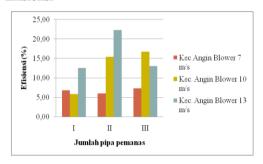


Gambar 5. Grafik kadar air tiga pipa

PadaGambar 5 di atas menunjukkan kadar air padi menurun dengan baik pada kecepatan angin blower 13 m/s setelah di keringkan selama satu jam. Hal ini menunjukkan bahwa kecepatan 13 m/s juga

cukup efektif bila dibandingkan dengan kecepatan 7 m/s dan 10 m/s dapat dilihat dari penurunan kadar airnya. Dimana kadar air awalnya 18,1 % menurun hingga 11,8 %.

Efisiensi



Gambar 6.Grafik efisiensi pengeringan

Gambar 6 di atas dapat kita lihat bahwa kecepatan angin blower dan jumlah pipa pemanas sangat berpengaruh terhadap efisiensi. Namun pada kecepatan 10 m/s juga cukup efisien karena pada semua variasi mengalami peningkatan efisiensinya. Berbanding terbalik dengan pipa satu dan pipa tiga pada kecepatan 7 m/s dan 13 m/s yang mengalami peruahan tingkat efisiensinya. Hal ini disebabkan karena bahan bakar sekam padi tidak terbakar secara merata, sehingga penyebaran panas pada tunggku tidak stabil. Selain panas tidak tersebar secara merata, sekam padi juga memiliki nilai kalor yang rendah, sehingga berpengaruh terhadap luas daerah perpindahan kalor dan kecepatan aliran udaranya.Dimana efisiensi tertinggi 98,73 % pada kecepatan angin blower 13 m/s dengan dua buah pipa pemanas, sedangkan efisiensi terendah 2,81% pada kecepatan angin blower 7 m/s dengan satu buah pipa pemanas. Hal ini.

KESIMPULAN

Dari penelitianiniadatigahal yang penulis dapat simpulkan, yaitu sebagai berikut.

 Kecepatan aliran udara dan jumlah pipa pemanas sangat berpengaruh terhadap energi yang diberikan udara untuk mengeringkan padi. Dimana energi pada satu pipa maupun tiga pipa memiliki energi yang rendah pada kecepatan angin blower 7 m/s dan 13 m/s, dibandingkan dengan kecepatan udara 10 m/s. Hal ini karena kecepatan 7 m/s rendah kecepatan aliran udaranyan dan daerah perpindahan kalornya sempit, sedangkan kecepatan 13 m/s tinggi kecepatan udaranya dan daerah perpindahan kalornya luas, sehinnga udara yang melewati pipa mengalami perubahan temperatur seiring kecepatan aliran udaranya. Namun pada pada dua pipa dengan kecepatan yang sama dapat memberikan energi dengan baik.

- Kecepatan aliran udara dan jumlah pipa pemanas juga sangat berpengaruh terhadap energi panas yang dapat dimanfaatkan untuk mengeringkan padi. Dapat dilihat dari penurunan kadar airnya, seperti pada variasi dua buah pipa pemanas dengan kecepatan aliran udara 10 m/s dapat menurunkan kadar air padi dengan baik. Dimana dari kadar air awal 21,1 %, dan pada kadar air akhir menurun hingga 11,9 %.
- Efisiensi sangat bergantung pada laju aliran udara panas dan jumlah pipa pemanas, apabila energi yang di terima gabah tinggi maka semakin tinggi pula efisiensi yang diperoleh. Dimana efisiensi tertinggi 98,73 % pada kecepatan angin blower 13 m/s dengan dua buah pipa pemanas, sedangkan efisiensi terendah 2,81 % pada kecepatan angin blower 7 m/s dengan satu buah pipa pemanas.

SARAN

Dari hasil penelitia ini ada beberapa hal yang dapat penulis sarankan kepada peneliti selanjutnya.

- Dari pembahasan di atas penulis dapat menyarankan kepada peneliti selanjutnya agar lebih memperhatikan proses pengambilan data.
- Lebih memperhatikan temperatur dan keceparan aliran uadara.
- Bahan bakar juga harus diperhatikan agar proses pembakarannya lebih efektif, sehihgga mengahasilkan energi yang lebih optimal.

DAFTAR PUSTAKA

- [1] J. P. Holman, 1995, *Perpindahan Kalor*, Erlangga, Jakarta.
- [2] T, Muhamad. 2004. Pengaruh Temperatur Terhadap Laju Pengeringan Jagung Pada Pengering Konvensional Dan Fluidized Bed. Universitas Sebelas Maret, Surakarta.
- [3] Sutrisno dan Budi Raharjo. 2007.

 Rekayasa Mesin Pengering Padi Bahan
 Bakar Sekam Kapasitas 10 Ton
 Terintegrasi Pada Penggilingan Padi di
 Lahan Pasang Surut Sumatera Selatan.
 Jurnal Pembangunan Manusia Edisi 6
- [4] (T. Praseyo et all), Simulasi Pengeringan Gabah Tipe Resirkulasi Menggunakan konveyor Pneumatik
- [5] Thahir, R. 1986. Analisis Pengeringan Gabah berdasarkan Model Silindris (Disartasi). Bogor: Program Pascasarjana. IPB
- [6] Tungul. M. Sitompul, 1993. *Alat Penukar Kalor*, Raja Grafindo Persada, Jakarta
- [7] Yunus A. Cengel and Michael A. Boles, 1994, THERMODYNAMICS An Engineering Approach, SECOND EDITION, McGraw-Hill, Inc