文章编号:2095-1922(2021)01-0147-09

doi:10.11717/j.issn:2095-1922.2021.01.18

基于 Matlab/Simulink 的液压式风力致热 系统仿真研究

张晓明1,刘晓畅1,李洪波2

(1. 沈阳建筑大学市政与环境工程学院, 辽宁 沈阳 110168;2. 辽宁省高速公路实业发展有限责任公司, 辽宁 沈阳 110179)

摘 要目的 解决我国风力发电量急剧增加所带来的"弃风限电"问题,提高风能作 为一种清洁可再生能源在北方供暖季中的利用率,提出液压式风力致热系统。方法 以张家口地区作为研究背景,利用 Matlab/Simulink 及 PID 控制仿真技术分别建立了 组合风速、风力机、致热器及换热器 4 个子系统模型,采用模块化封装的方法得到液 压式风力致热系统仿真模型,并对模拟结果进行分析。结果 设计的组合风速模型与 实际风速变化特征相吻合;致热仿真模型经过 17 h 运行可将4 m³ 的液压油从 10 ℃ 加热至 80 ℃。风力机模型的最佳比例系数为 0.81,液压式风力致热系统最大致热 效率为 55.8%。结论 液压式风力致热系统模型的建立为风能在供暖方向的利用提 供了新的方法。

关键词 风能资源;利用形式;液压式风力致热;仿真;PID 控制

中图分类号 TU391 文献标志码 A

Simulation of Hydraulic Wind-Heating System Based on Matlab/Simulink

ZHANG Xiaoming¹, LIU Xiaochang¹, LI Hongbo²

(1. School of Municipal and Environmental Engineering, Shenyang Jianzhu University, Shenyang, China, 110168;2. Liaoning Province Expressway Industrial Development Co. Ltd., Shenyang, China, 110179)

Abstract: In order to solve the problem of "abandoning wind and limiting electricity" caused by the sharp increase of wind power generation in China and to improve the utilization rate of wind energy as a clean and renewable energy in the northern heating season, a hydraulic wind heating system was proposed. Taken Zhangjiakou area as a research background, four subsystem models of combined wind speed, wind turbine, heater and heat exchanger were established by Matlab/ Simulink and PID control simulation technology. A simulation model of a hydraulic wind heating system was obtained by a modular packaging method. The simulation results are analyzed that the

基金项目:"十三五"国家重点研发计划项目(2018YFD1100705)

作者简介:张晓明(1964—),男,教授级高级工程师,主要从事地源热泵与节能技术方面研究。

characteristics of wind speed change simulated by the designed combined wind speed model is consistent with that of actual wind speed change; the heating simulation model can simulate that 4 m³ of hydraulic oil is heated from 10 °C to 80 °C after 17 h operation of heating system. The optimal scaling coefficient of the wind turbine model is 0.81. The maximum heating efficiency of the hydraulic wind heating system is 55.8%.

Key words: wind energy resources; utilization form; hydraulic wind-heating; simulation; PID control

在能源转型的重要时期,风能作为一种 清洁可再生能源,得到越来越广泛的关注。 我国风能资源十分丰富,其中,处于河北北部 的张家口市风速较大,年平均风速可达6~7 m/s。张家口市最近的几十年,风力发电量 急剧增加,然而风力发电比例的增加也带来 "弃风限电"问题,即由于安全控制,电网接 入管理等原因导致风电不投入电网,风电机 关闭的现象[1]。更好地解决"弃风限电",设 计合理的风能利用规则和机制十分有必要。 开发风力致热、风力提水、风能制氢等其他风 资源利用途径,可以提高风能的利用率,促进 能源结构优化。将风能转变为热能来利用可 以为室内供暖提供一种途径。R. Melissa 等^[2]对一种液体搅拌式致热装置进行研究. 为拥有奶牛场的百头奶牛提供清洗用温水. 冬季也可为牛舍供暖。W. GUNKEL 等^[3-4] 也制造了挤压液体式风力致热装置在北海道 农场使用,为蔬菜温室大棚供暖。根据热力 学第二定律,风能直接转化为热能其效率可 达到100%,转化效率非常高,并且风能直接 致热的多数致热器对风的质量要求不高,可 在风速很宽的范围内正常工作^[5]。所以,将 风能转变成热能进行利用时,这种直接致热 的方式是非常高效的。笔者通过建立液压式 风力致热系统的仿真模型,得到了该系统的 致热效率。

液压式风力致热系统原理与 组成

相比于通过风能发电间接致热的形式, 风力直接致热具有系统总效率高,致热设备 结构简单易实现功率与转速的匹配,对风速 有较好的适应能力。常用的风能直接致热的 装置有搅拌液体致热装置、液压式致热装置、 固体摩擦式致热装置及压缩空气致热装 置^[6-8]。液压式风力致热系统不会像搅拌液 体致热系统一样会产生"空穴"引起构件腐 蚀,也不会像固体摩擦致热系统一样易导致 部件的磨损。所以,笔者将对可靠性和寿命 更高的液压式风力致热系统作为研究对象。

液压式风力致热也称为油压阻尼孔致热, 通过液体工质在风力机、液压泵、阻尼孔(节流 阀)、换热器的能量转换,获得较高温度的水做 室内供热介质,系统原理如图1所示。



Fig. 1 Hydraulic wind-heating system

首先风力机吸收风能获得能量,风机获得的能量以机械能的方式传递给液压泵。液 压泵中的工质选用等压比热容小、较高黏度、 较高密度的油类。液压泵将从风力机获得的 机械能转换为压力能。之后压力能通过致热 器,即阻尼孔将油所获得的压力能转换为高 速喷出的工质动能。在阻尼孔的输出端,动 能通过高速油与低速油的摩擦碰撞转化成热 能使油的温度升高,最后通过换热器完成致 热工质与水的换热。

2 液压式风力致热系统建模

2.1 复合风速模型

风是空气流动的结果,在地球上主要表 现为大气环流、季风环流和局地环流。地球 上风能资源的分布存在差异,同一气候地区 其小范围的风能资源由于自然地理条件的影 响也存在差异。在一个特定的位置上,一天 不同的时间段风速也会存在有很大的差异。 因此,风速具有明显的随机性和波动性。在 风力致热系统中,风速作为动力源为风轮提 供能量具有独立性,因此建立与实际风速情 况接近的风速模型是风力致热系统仿真模型 建立的基础与关键。笔者将使用在风速研究 中较广泛应用的复合风速模型。

复合风速模型即将实际组合风速分解为 基本风、阵风、渐变风和随机风来模拟实际风 况^[9]。

 $\nu = \nu_{\rm b} + \nu_{\rm g} + \nu_{\rm r} + \nu_{\rm n}. \tag{1}$

式中: ν 为实际组合风速,m/s; ν_b 为基本风速,m/s; ν_g 为阵风风速,m/s; ν_r 为渐变风风速,m/s; ν_r 为渐变风风速,m/s。

(1)基本风

基本风可以反映风场整体平均风速的变 化情况,并且风力机输出功率和转速的大小 主要是由基本风决定的,基本风在模型中会 持续存在,一般将其视为一个常数。常数 *K* 与风场所在位置有关,通常可由风场测风所 得的 Weibull 分布参数来近似描述^[10]。

$$\nu_{\rm b} = K. \tag{2}$$

(2)阵风

阵风描述风速突变情况下的风速特点, 其数学模型表现为余弦特性,数学模型为

$$\nu_{g} = \begin{cases} 0, t < T_{1g}; \\ \frac{G_{\max}}{2} \Big[1 - 2\cos 2\pi \Big(\frac{t - T_{1g}}{T_{g}} \Big) \Big], T_{1g} \leq t < T_{1g} + T_{g}, \\ 0, t \geq T_{1g} + T_{g}. \end{cases}$$
(3)

式中: G_{max} 为最大阵风风速,m/s; T_{1g} 为阵风 开始时刻,s; T_{g} 为阵风持续周期,s;t为时 间, s_{o}

(3)渐变风

渐变风描述风的渐变特性,可以将渐变风 按照不同时间段的线性变化分为初始阶段、渐 变段和持续阶段。渐变风由零逐渐增大,升高 至最大值后保持一段时间,其数学模型为

$$v_{\rm r} = \begin{cases} 0, t < T_{\rm 1r}; \\ R_{\rm max} \frac{t - T_{\rm 1r}}{T_{\rm 2r} - T_{\rm 1r}}, T_{\rm 1r} \leq t < T_{\rm 2r}; \\ R_{\rm max}, T_{\rm 2r} \leq t < T_{\rm 2r} + T_{\rm r}; \\ 0, t \geq T_{\rm 2r} + T_{\rm r}. \end{cases}$$
(4)

式中: R_{max} 为最大渐变风风风速, m/s, 若 $R_{max} > 0$,表示风速线性增加,若 $R_{max} < 0$,则 风速线性减小; T_{1r} 为渐变风风开始时刻,s; T_{2r} 为渐变风风结束时刻,s; T_r 为渐变风保持 时长,s。

(4)随机风

随机风表示的是特定高度上风速变化的 随机性,又称为噪声风。其数学模型的定义 式为^[11]

 $v_n = N_{max} Ram(-1,1) cos(\omega_v t + \varphi_v).$ (5) 式中: N_{max} 为随机风的最大风速, m/s; Ram(-1,1)为-1和1之间均匀分布的随 机数; ω_v 为风速波动的平均距离即振幅, rad/s, 一般的取值为 0.5~2 π ; φ_v 为 0~2 π 均匀分布的随机变量。

将各个风速的数学模型结合,附上风速 条件即可得到对应的组合风速的模型和仿真 结果。风速条件以风能资源丰富的河北省内 陆地区测风塔的测量结果^[12]为基础设置,河 北省内陆地区风速的日变化普遍在清晨后达

到一日的最小值、午后达到一日的最大值,呈 现出午后大、早晨小的单峰型特征。内陆冬 季最大风速时间为16:00后,最小风速时间 为8:00 左右。模型对应的参数设置:基本风 设为常数值 4.5 m/s, 阵风从上午 10:00 即 模型中的 36 000 s 发生后持续作用在仿真全 过程中,渐变风约从14:00即模型中的 50 405 s开始作用,10 s 后达到最大值,再保 持5s,以此为渐变风的一个循环周期,循环 5 min. 阵风及渐变风的最大值都设定为 1 m/s.整体的仿真时间为86400s。图2为 搭建的一个周期内渐变风风速模型。图 3 为 以张家口地区风速情况为基本信息搭建的组 合风速仿真模型。该组合风速模型可以实现 四种基本风速的任意组合,可模拟多个过程 且简单方便。









Fig. 3 Simulation model of combined wind speed

2.2 风力机模型

风力机是风力致热系统的动力源,将风

的动能转化为机械能。先是利用风轮捕捉和 吸收风的动能,然后将其转换成机械能,并由 风轮轴输送到传动装置,再经传动装置送给 做功装置来完成发电、提水、致热等过程。根 据风轮轴与地面的相对位置和风轮叶片工作 原理,可将风力机分为水平轴升力型和垂直 轴阻力型两大类,笔者以应用较普遍的水平 轴升力型风力机为模型建模。

风轮的特性参数主要包括风轮的功率、 叶尖速度比及风能利用系数。

(1)风轮的功率

将风轮捕获的风能转换成机械能并由风 轮轴输出的功率称为风轮功率。

$$P = P'C_{\rm P} = \frac{\pi}{2}\rho R^2 V^3 C_{\rm P}.$$
 (6)

式中:P 为风轮功率即输出功率,W;P'为1s 内流向风轮的空气所具有的动能,W;C_P为 风能利用系数,风能利用系数存在一个最大 值,贝兹极限证明了理想风轮的最大风能利 用系数为0.593,工程上的最大值一般不大 于0.5^[13]; *p*为风轮所在地区空气密度, kg/m²; *R*为风轮半径,m; *V*为风速,m/s。

由式(6)可以知风轮功率与风轮的叶片 数并无直接关系,风轮功率与风能利用系数 成正比。因此当风轮大小一定,风速一定时, 应尽可能提高风能利用系数,增加风轮功率。

(2)叶尖速度比

风轮的叶尖速度比简称尖速比 λ,表示 风轮叶片叶尖线速度与来流风速之比。

$$\lambda = \frac{\omega R}{V} = \frac{2\pi nR}{60V}.$$
(7)

式中: ω 为风轮转动角速度,rad/s;n为风轮转速, r/min_{\circ}

风轮在相应的最佳尖速比 λ_{opt} 工作时, 具有最大的风能利用系数。若 λ_{opt} <3,称为 低速风轮,反之则称为高速风轮。

(3)风能利用系数

来流风速通过风轮时会受到风轮叶片阻 挡被向外挤压,绕过风轮空气能量未能被利

图3 组合风速仿真模型

用,只有通过风轮截面的气流可释放所携带的部分动能,空气流束能量分配如图4所示。



图4 风轮前后空气流束能量分配示意图

Fig. 4 Schematic diagram of airflow energy distribution before and after the wind wheel

风能利用系数 C_p 就是用来表示风轮从 通过的空气动能中被捕获利用转换成机械能 的部分。风力机的静态特性可以由生产厂家 得到参数关系表格,但是为了便于 Simulink 的执行,特性参数即风能利用系数^[14]可以看 作是与叶尖速 λ 与叶轮桨距角 β 有关的参 数。其中,叶轮桨距角为叶片的翼型的弦与 风轮旋转平面的夹角。

$$C_{\rm P}(\lambda,\beta) = C_1 \left(\frac{C_2}{\lambda_i} - C_3\beta - C_4\right) e^{\frac{C_5}{\lambda_i}} + C_6\lambda.$$
(8)

$$\frac{1}{\lambda_{i}} = \frac{1}{\lambda + 0.08\beta} - \frac{0.035}{\beta^{3} + 1}.$$
 (9)

式中:当 β 为0时, $C_1 = 0.5176$, $C_2 = 116$, $C_3 = 0.4$, $C_4 = 5$, $C_5 = -21$, $C_6 = 0.0068$ 。

由式(8)计算可得,当 β 恒定时,即使是 在不同的风速下,只要能够保持风力机在最 佳叶尖速比 λ 下运行,就可以保证风力机达 到最大风能利用系数 $C_{pmax}(\lambda_{opt},\beta)$ 。经计 算:当 β 为0时, λ 、 C_{p} 关系图如图5所示。





在最佳叶尖速比λ=8.1下运行,风力 机可达到最大风能利用系数C_{pmax}约为0.48。 风轮的功率、转矩、风能利用系数、转矩 系数等与叶尖速比或转速的关系称为风力机 的空气动力学特性。风轮功率不仅可以用式 (6)表示,还可表示为

$$P = T \cdot \omega. \tag{10}$$

式(6)与式(10)并列可得:

$$C_{\rm p} = \left(\frac{2}{\rho \pi R^3 V^2}\right) T\left(\frac{\omega R}{V}\right) = C_{\rm T} \cdot \lambda.$$
 (11)

式中:*C*_T为风轮转矩系数,反映了风轮的起动性能,转矩系数越大风力机越容易起动。

利用式(6)、(7)、(11)可建立风力机的 仿真模型如图6所示。



Fig. 6 Simulation model of wind turbine

2.3 致热系统模型

致热系统包括液压泵、致热器、换热器 3 个设备,液压泵用来为液压油提供动力,致热器与换热器为主要的产热及换热设备。致热 工质选择了黏度较高、黏性较大的液压油,液 压油在运动过程中摩擦力较大,易产生更多 的热量,可以吸收更多的机械能。另外液压 油的比热容较小,可以使温度快速升高。良 好的防腐蚀性及高温稳定的抗氧化性等优点 说明液压油作为致热工质是较为合适。液压 油的安全工作温度为 40~85 ℃^[15],温度过 低时,液压油黏度增加,流动性变差甚至结 块,使系统效率下降;超过 90 ℃时,液压油易 积碳变质,造成其油膜强度减弱使黏度发生 变化,导致摩擦力急剧增加,加速零件的窘 损。

2.3.1 致热器模型

在致热器节流孔大小不变的情况下,通 过实验数据^[16-19] 拟合得到风力机经增速机 构后即液压泵的转速 n'与致热器致热效率 η 的关系近似于对数关系式为

$$\eta = \left(0.355\ 6\ln\left(\frac{n'}{1\ 000}\right) + 0.433\ 4\right) \times 100\%.$$
(12)

液压泵和致热器能量转换过程的数学方程:

$$\begin{cases} Q = D \cdot n', \\ \Delta T = \int \frac{P_{\rm H}}{M \cdot c_{\rm pl}} dt , \\ P_{\rm H} = \eta \cdot P . \end{cases}$$
(13)

式中:Q 为流量, mL/min;n'为液压泵的转速,r/min; $P_{\rm H}$ 为致热器功率, kW;M 为加热液压油质量, kg; ΔT 为致热器进出口液压油温差, \mathbb{C} ; $c_{\rm pl}$ 为液压油定压比热容, J/(kg・K); η 为致热器致热效率,%;

设计加热的液压油油箱体积为4 m³,液 压油质量 3 440 kg。为满足液压油的安全工 作温度需设定加热至 80 ℃后保持相对恒温状 态。根据式(13),可建立致热器仿真模型。 2.3.2 基于 PID 控制的换热器模型

采用 PID 控制算法利用 SIMULINK 工 具构建壳管换热器系统仿真模型。管壳式换 热器具有易于制造、生产成本较低、处理量较 大,能够承受高压、高温的优点,换热器结构 如图 7 所示。







冷热流体通过管壁实现热交换,冷水从 换热器上部接管 2 流入,在管程内流动的热 油对冷水进行加热,冷水被加热至所需值后 从下方接管 1 流出。其中,热油从接管 3 流 入,接管 4 流出。在理想情况下,不考虑散热 情况时换热器的基本热量方程:

$$\begin{cases} Q' = AK\Delta T' , \\ Q_{\rm h}' = m_{\rm 1}c_{\rm p1} (T_{\rm oin} - T_{\rm oout}) , \\ Q_{\rm c}' = m_{\rm 2}c_{\rm p2} (T_{\rm wout} - T_{\rm win}) , \\ Q' = Q_{\rm h}' = Q_{\rm c}'. \end{cases}$$
(14)

式中:Q'为传热热量, W; K 为换热器传热系数, W/(m²·C); A 为总换热面积, m²; $\Delta T'$ 为对数平均温度, C; Q'_{h} 为热流体释放的热量, W; Q'_{c} 为冷流体吸收的热量, W; c_{pl} 为热流体比热, J/(kg·C); c_{p2} 为冷流体比热, J/(kg·C); m_{1} 为热流体质量流量, kg/s; m_{2} 为冷流体质量流量, kg/s; $T_{oin} - T_{oout}$ 为液压油进出口温差, C; $T_{wout} - T_{win}$ 为水进出口温差, C。

在工业生产中,传热设备的运行工况必须不断调节来与生产负荷变化相匹配。所以换热系统是一种大惯性、大时变、非线性的复杂系统,很难建立数学模型描述具体传热过程中的温度变化,只能以加热介质流量作为调节手段,以被加热介质的出口温度作为被控量构成控制系统。在工程实际中,应用最广泛的换热器控制规律为比例、积分和微分控制,简称 PID 控制,系统结构如图 8 所示。



图8 PID 控制系统结构图



PID 控制的关键在于参数 k_p 、 k_i 、 k_d 的鉴 定选择,换热器作为典型的热工系统,要达到 快速升温、超调小和稳定保温的技术要求。 最终得到以下一组参数, k_p = 2.3, k_i = 0.092, k_d = 15 可得到符合要求的控制性能。笔者 控制系统的传递函数采用低阶近似的一阶滞 后环节来近似描述并结合 Cohn-Coon^[17]公 式得:

$$G(s) = \frac{K}{TS+1} = \frac{1}{38S+1}.$$
 (15)

式中:K为放大系数;T为时间常数。

根据式(14)换热器的数学方程及对 PID 控制系统的构建,就可以建立的换热器水温 控制仿真模型。

将建立的组合风速模型、风力机模型、致 热器模型及换热器模型4个子系统模块进行 模块化封装得到最后的液压式风力致热系统 模型(见图9)。其中 k_{opt} 为风机旋转速度与 主导风速之间的最佳比例系数,最佳比例系 数的确定可以使风能利用系数 $C_{pmax}(\lambda,\beta)$ 达到最佳。



图9 液压式风力致热仿真模型

Fig. 9 Simulation model of hydraulic wind-heating system

3 仿真结果

力致热系统仿真模型,仿真模型设计参数如 表1所示。

通过 Matlab/Simulink 建立了液压式风

表1 液压式风能致热模型参数

基本风速/	风机叶片	最佳比	风力机转速/		风力机输出	l 最大功
$(m \cdot s^{-1})$	半径/m	例系数	$(\operatorname{rad} \cdot \min^{-1})$	n / n	功率/kW	率系数
4.5	10	0.81	104.4	30	8.5	0. 48
最佳叶	液压泵排量/		液压泵质量	液压油箱	液压油致热	换热器冷流体侧
尖速比	$(mL \cdot (rad \cdot min^{-1})^{-1})$		流量/(kg·s ⁻¹)	体积/m ³	终温/℃	流量/(kg·s ⁻¹)
8.1	200		9.5	4	80	16.6

建立的组合风速模型可得到 24 h 内的 风速仿真曲线(见图 10)。上午风速较平稳,





在平均风速左右波动,从 13:00 开始风速逐 渐增加,在 17:00 达到最大值 6.5 m/s 后风 速呈衰减趋势。24 h 内的风速变化与张家 口市一天内实际风速变化特征相吻合,呈单 峰型。贴合实际的模型建立也为风能致热系 统的模型建立提供了良好的基础。

在仿真模型中调节风机旋转角速度与主导风速之间的比例系数为 0.81,可实现最大的风能捕获,此时 $\lambda 与 C_p$ 的仿真结果与式(8)计算的结果基本一致,即在最佳叶尖速比 $\lambda = 8.1$ 下运行,风力机达到最大风能利

用系数 C_{pmax}约为 0.48。风力机输出功率如 图 11 所示。风力机的输出功率能够很好地 跟踪风速的变化,风速的瞬时变化对风力机 的输出功率影响较大,在实际中可以依靠自 动控制系统实现对特定范围内风速的捕获, 使风力机的输出功率保持稳定。





设置初始油温为10℃,经致热器后液压 油的温度变化情况如图12所示。经过约 17h可将4m³的液压油加热至安全工作温 度下的最高温度80℃,且单位时间内的温度 变化与风机功率变化一致,12:00 之后温度 变化开始加快。





换热器水温控制仿真曲线及相对应的液 压油温度变化如图 13 所示。设定冷流体入 口温度 7 ℃,分别设定冷流体出口温度为 18 ℃、19 ℃和 20 ℃,得到相应的热流体温 度变化,当设置冷流体出口温度为 20 ℃时, 存在热流体温度低于冷流体温度情况,这显 然不合理。所以,在笔者设计参数下,换热器 可使初温为 7℃的冷流体最高换热至 19 ℃。





4 结 论

(1)建立的组合风速模型在 24 h 内的风 速变化与实际风速变化特征相吻合,该模型 可应用于实际风速仿真中,准确度较高。

(2)为实现风力机最大功率的风能捕

获,需要调节风机旋转角速度与主导风速之间的比例系数使变速风力机保持在最佳叶尖速比的情况下运行。最佳比例系数可在建立的风力机仿真模型中输入各参数后确定,笔者所建立的风力机模型最佳比例系数为0.81。

(3)建立的风力致热系统仿真模型,可 以更直观地反映液压式风力致热系统各部件 的参数关系及产生的致热效果。在风机最大 输出功率为 30 kW 时,系统平均致热功率为 7.8 kW,最大致热效率为 55.8%。该数据可 为风力致热系统在供热中的应用提供一定的 理论基础。

参考文献

- [1] MAEGAARD P. Wind energy development and application prospects of non-grid-connected wind power [C]. World Non-grid-connected Wind Power and Energy Conference. IEEE, 2009.
- [2] MELISSA R, ELKINTON J, MCGOWAN G, et al. Wind power systems for zero net energy housing in the united states [J]. Renewable energy, 2009, 34(5):1270-1278.
- [3] 牛山泉.风能技术[M].刘薇,李岩,译.北京: 科学出版社,2009.
 (NIU Shanquan. Wind energy technology [M]. LIU Wei, LI Yan, translated. Beijing: Science Press,2009.)
- [4] GUNKELW, LACEY D, NEYELOFFS. Wind driven direct water heating system development and field testing [J]. Asaere publication, 1981 (2):257-261.
- [5] VAUGHN N. Wind energy renewable energy and the environment [M]. Beijing:People Post Press,2010.
- [6] 李华山,冯晓东,刘通. 我国风力致热技术研究进展[J]. 太阳能,2008(9):37-40.
 (LI Huashan, FENG Xiaodong, LIU Tong. Research progress of wind-heating technology in China [J]. Solar energy, 2008(9):37 -40.)
- [7] 王士荣,吴书远,武刚. 液压式风力致热与蓄 热装置[J]. 可再生能源,2002,21(4):29-31.

(WANG Shirong, WU Shuyuan, WU Gang. Hydraulic type of wind force heating and store heat installation [J]. Renewable energy, 2002, 21(4);29-31.)

[8] 郭新生,赵知辛,唐桂华.风能 - 流体升压节 流致热效应的实验研究[J].太阳能学报, 2004,25(2):157-161.

(GUO Xinsheng, ZHAO Zhixin, TANG Guihua. Experimental study on wind energy converting to heat by increasing fluid pressure and flow throttling [J]. Acta energiae solaris sinica, 2004, 25(2):157 – 161.)

[9] 韩帅.风能热泵直接制热系统建模与仿真研究[D].北京:中国科学院大学(中国科学院 工程热物理研究所),2018.

(HAN Shuai. Modeling and simulation research of heat pump heating system directly

driven by wind turbine [D]. Beijing: Institute of Engineering Thermophysics, University of Chinese Academy of Sciences, 2018.)

- [10] ARNAB S, GAURAV G, SNEH D. Weibull model for wind speed data analysis of different locations in India [J]. Journal of civil engineering,2017,21(7):2764-2776.
- [11] LI H, STEURER M, SHI K. Development of a unified design, test, and research platform for wind energy systems based on hardware in the loop real-time simulation [J]. IEEE trans. industrial electronics, 2006, 53 (4): 1144 – 1151.
- [12] 陈鹤,周顺武,熊安元,等.河北省风能详查区风速日变化特征[J].干旱气象,2011,29(3):343-349.
 (CHEN He,ZHOU Shunwu,XIONG Anyuan, et al. Analysis on diurnal variation of wind velocity in Hebei province[J]. Journal of arid meteorology,2011,29(3):343-349.)
- [13] 王士荣,沈德昌,刘国喜.风力提水与风力致热[M].北京:科学出版社,2012.
 (WANG Shirong, SHEN Dechang, LIU Guoxi. Wind power lifting and wind heating [M]. Beijing:Science Press,2012.)
- [14] YING H H. Grid integration of wind energy conversion systems [J]. Renewable energy, 2000,21(3/4):607-608.
- [15] KOJABAD H, CHANG L, BOUTOT T. Development of a novel wind turbine simulator for wind energy conversion systems using an inverter-controlled induction motor [J]. IEEE trans. energy conversion, 2004, 19(3):547 – 552.
- [16] 马林. 液压式风能致热系统的研究[D]. 南京:南京理工大学,2016.
 (MA Lin. Research on hydraulic system of wind energy[D]. Nanjing: Nanjing University of Science&Technology,2016.)
- [17] 胡小明.油水换热器性能测试远程监控系统的研制[D].杭州:杭州电子科技大学,2016.
 (HU Xiaoming. The development of remote monitoring system of oil-water heat exchanger performance test [D]. Hangzhou: Hangzhou Dianzi University,2016.)
- [18] 柴沁虎,马国远. 空气源热泵低温适应性研究的现状及进展[J]. 能源工程,2002(5):25-31.
 (CHAI Qinhu, MA Guoyuan. The status quo and progress of research on low temperature adaptability of air source heat pumps [J]. Energy engineering,2002(5):25-31.)
- [19] 孙婷婷. 双级耦合热泵在北方地区高层建筑中应用的模拟分析[D].哈尔滨:哈尔滨工业大学,2007.
 (SUN Tingting. Simulation analysis of the application of two-stage coupled heat pumps in high-rise buildings in the northern area[D]. Harbin:Harbin Institute of Technology,2007.)

(责任编辑:徐玉梅 英文审校:唐玉兰)