专题综述

# 太阳能热发电技术与系统

杨敏林1,杨晓西2,林汝谋3,袁建丽4

(1.华南理工大学强化传热与过程节能教育部重点实验室,广东广州510640,2.东莞理工学院,广东东莞523808;
3.中国科学院工程热物理研究所,北京100080,4 华北电力科学研究院有限责任公司,北京100045)

摘 要:我国对大规模太阳能热发电 技术的研究仍处于起步阶段,而国外 则已进行了多年的研究。本文介绍了 各类太阳能热发电技术及其系统,总 结了国内外一些学者的研究成果,比 较了各类太阳能热发电技术的优缺, 点。塔式和槽式技术最适用于大规模 太阳能热系统。碟式太阳能热发电装 定太阳能热发电技术仍处在试验研 究阶段。今后的研究重点主要是塔式 太阳能热发电系统的系统集成技术和 槽式真空吸热管技术。

### 关 键 词:太阳能;太阳能热力发 电;太阳能集热器

中图分类号: TM615 文献标识码: A

引 言

太阳能热发电是指将太阳光 聚集并将其转化为工作流体的高 温热能,然后通过常规的热机或 其它发电技术将其转换成电能的 技术。经过30多年的研究和实 际运行经验积累,目前太阳能热 发电的技术取得了重大进展和突 破,电站关键设备的成本也有较 大幅度的下降,美国Solar Two 电 站的发电成本为0.11 欧元/ kWh,美国SEGS的发电成本为 0.091 欧元/kWh,西班牙PS10为 0.09 欧元/kWh。近年来,由于环 境与资源的压力,给可再生能源 的发展带来了全球性的繁荣,具 有低成本潜力的太阳能热发电技 术也进入了快速发展时期<sup>[1~4]</sup>。

太阳能供应不稳定、不连续, 而热发电系统需要稳定运行。为 了解决这一矛盾,目前主要有两 种解决方案:一种为系统中配置 蓄能系统,将收集到的太阳能存 储起来,以便于为电站在夜间或 者多云天气时提供热能,保证连 续发电;另外一种方案为将太阳 能与其它能源组成互补发电系 统,当太阳能供应不足的情况下, 由其它能源供应能源,这样可以 保证系统的连续稳定运行。

按照太阳能集热方式的不同,太阳能热发电系统主要有两 大类,即聚焦式和非聚焦式。其 中聚焦式系统主要有槽式、碟式 和塔式3种,非聚焦式系统主要 有太阳能热气流发电和太阳能池 热发电2种。

1 塔式太阳能热发电技术

塔式太阳能热发电主要由定 日镜系统、吸热与热能传递系统 (热流体系统)、发电系统3部分

组成。定日镜系统实现对太阳的 实时跟踪,并将太阳光反射到吸 热器。位于高塔上的吸热器吸收 由定日镜系统反射来的高热流密 度辐射能 并将其转化为工作流 体的高温热能。高温工作流体通 过管道传递到位于地面的蒸汽发 生器,产生高压过热蒸汽,推动常 规汽轮机发电。由于使用了高塔 聚焦,典型的塔式太阳能热发电 系统可以实现 200~1000 以上的 聚焦比(concentration factor),投射 到塔顶吸热器的平均热流密度可 达 300~1 000 kW/m<sup>2</sup>, 工作温度 可高达1000 ℃以上。电站规模 可达 200 MW 以上。

塔式太阳能热发电系统主要 有熔盐系统、空气系统和水/蒸汽 系统。无论采用哪种工质,系统 的蓄热至关重要。由于太阳能的 间隙性,必须由蓄热器提供足够 的热能来补充乌云遮挡及夜晚时 太阳能的不足,否则发电系统将 无法正常工作。

1.1 塔式熔盐系统

熔盐吸热、传热系统一般以 熔融硝酸盐为工作介质,系统低 温侧一般为290 <sup>℃</sup>,高温侧为565 <sup>℃</sup>。低温熔盐通过熔盐泵从低温 熔盐储罐被送至塔顶的熔盐吸热

收稿日期: 2007-11-21; 修订日期: 2007-12-10

基金项目:国家自然科学基金资助项目(50776020);东莞市科技计划基金资助项目(2007-01-22)

作者简介:1场較林(1963m) 男。内蒙古喀喇沁旗人 的南理马木学博由研究生。东莞理王学院副教授s reserved. http://www.cnki.net

器,吸热器在平均热流密度约 430 kW/m<sup>2</sup> 的聚焦辐射照射下将 热量传递给流经吸热器的熔盐。 熔盐吸热后温度升高至约 565 ℃,再通过管道送至位于地面的 高温熔盐罐。来自高温熔盐罐的 熔盐被输送至蒸汽发生器,产生 高温过热蒸汽,推动传统的汽轮 机做功发电。

以熔盐为吸热、传热介质,主 要有以下几个优点:(1)除克服流 动阻力外,系统无压运行,安全性 提高;(2)传热工质在整个吸热、 传热循环中无相变,且熔盐热容 大,吸热器可承受较高的热流密 度,从而使吸热器可做得更紧凑, 减少制造成本,降低热损;(3)熔 盐本身是很好的蓄热材料,系统 传热、蓄热可共用同一工质,使系 统极大的简化<sup>[3]</sup>。

但是,熔盐介质也有其缺点。 一是熔盐的高温分解和腐蚀问 题,相关材料必须耐高温和耐腐 蚀,使系统成本增加、可靠性降 低;二是熔盐的低温凝固问题,在 夜间停机时高、低温熔盐储罐都 必须保温,以防止熔盐凝固,清晨 开机时也必须对全部管道进行预 热,这些都将增加系统的伴生电 耗。



图1 Solar two 塔式熔盐 电站示意图<sup>[2]</sup>

典型的塔式熔盐系统是美国 的Solar Two 试验电站,其系统如 图1所示。Solar Two 是在关闭了 的Solar One 电站上改建而成的。



图 2 Solar One 试验电站示意图<sup>[7]</sup>

该电站于 1996 年 2 月 28 日投入 运行, 成功完成各项试验任务后 于 1999 年 4 月 8 日关闭。Solar Two 的试验研究证实了熔盐技术 的可行性; 进一步降低了塔式热 发电的技术和经济风险; 促进了 塔式热发电技术的商业化<sup>[3]</sup>。

1.2 塔式水/蒸汽系统

水/蒸汽系统以水为传热介 质。在这类系统中,过冷水经泵 增压后被送到塔顶吸热器,在吸 热器中蒸发并过热后被送至地 面,驱动汽轮机做功发电。在这 一系统中,吸热器与反射镜场聚 焦光斑的技术最为关键。置于塔 顶的吸热器吸收聚焦太阳辐射热 后产生高压蒸汽,由于蒸汽热容 低,容易发生传热恶化,因此对于 吸热器的性能要求比较高,能够 承受较大的能流密度和频繁的热 冲击。

典型的塔式水/蒸汽太阳能 热发电试验电站有美国的 Solar One,西班牙的 CESA—1 和 PS10. Solar One 和 CESA—1 均建造于 1982年, PS10 则于 2007年3 月投 入商业运行。

图 2 为美国 Solar one 试验电 站示意图。Solar one 吸热器是一 个外圆柱式吸热器,由24块管板 组成,每块管板有70根吸热管。 24 块管板中, 6 块板 起预热过冷 水的作用,其余18块板产生过热 蒸汽。整个吸热器实际上就是一 个将水直接加热到过热蒸汽的太 阳能锅炉。吸热器出口的蒸汽参 数为 516 ℃, 10.1 MPa, 直接用于 驱动汽轮机。过热蒸汽也可以送 入一个油一沙石蓄热系统进行能 量的存储。Solar one 从1982 年到 1988年运行了6年。尽管 Solar one 电站成功地证明了塔式发电 技术的可行性,但是蓄热系统不 能提供足够的蒸汽用于汽轮机发 电,因为蓄热系统仅仅在 220~ 305 ℃运行, 而吸热器的出口蒸 汽温度为 516 ℃。电站的最主要 的运行模式是将太阳能接收器和 汽轮机耦合起来, 蓄热系统设置 为旁路,系统所产生的多余蒸汽 进入蓄热系统实现能量存储、蓄 热系统只产生辅助蒸汽,用于系



图 3 PS10 水/ 蒸汽 10 MW 太阳能 电站示意图<sup>[10]</sup>

统的 启 停 和 离 线 运 行 时 保 温<sup>[6~7]</sup>。

与 Solar one 同期建设的 CE-SA—1 试验电站设计容量为 1.2 MW,采用腔式吸热器,吸热器出 口过热蒸汽参数为 525 °C,10.8 MPa。系统采用一对高低温熔融 盐储罐蓄热,额定蓄热量为 16 MWh 和给水发生热交换后能产 生 330 °C,1.6 MPa 的过热蒸汽, 可以使电站在 840 kW 发电功率 下运行 3.5 h<sup>7</sup>。

早期的塔式水/蒸汽试验电 站为了获得较高的发电效率,吸 热器出口蒸汽参数都较高,相应 技术风险也较大。为了降低电站 的技术风险,作为商业运行的 PS10 电站选择了比较保守的吸 热器技术,其出口蒸汽温度为 250  $^{\circ}$ G 压力为4 MPa。其电站示 意图如图 3 所示。PS10 由西班 牙 Solucar 公司建造,额定发电功 率 10 MW。该电站采用了4个蒸 汽储罐蓄热,蓄热系统可以75% 额定 功率 驱 动 电 站 运 行 1  $p^{[8-10]}$ 。

由国家发改委、科技部、中国 科学院及北京市政府共同支助的 863 重点项目,太阳能热发电1 MW 塔式太阳能热发电技术及系 统一节项目,也采用了水(蒸汽车 案<sup>[11]</sup>,目前该项目正在紧张进行 中。

#### 1.3 塔式空气系统

以空气作为塔式太阳能热发

电系统的吸 热与传热介 质有以下优 点:(1)从大 气来,到大气 去: 取之不 尽,用之不 绝,不污染环 境:(2)没有 因相变带来 的麻烦:(3) 允许很高的 工作温度: (4)易于运行 和维护,启动 快,无须附加 的保温和冷 启动加热系 统<sup>[5]</sup>。基于 以上优点,很 多早期的塔 式太阳能热 发电站采用 了空气作为 吸热与传热 介质。空气 系统的应用也很灵活,高温空气 既可与水/蒸汽换热驱动汽轮机 发电,也可直接驱动燃气轮机发 电;既可用于燃气轮机的空气预 热,也可用于燃料重整等等,如图 4 和图 5 所示。

空气系统一般采用容积式吸 热器。容积式吸热器一般以蜂窝 状或密织网状的多孔结构材料为 吸热体,其工作原理如下:聚焦太 阳能将多孔结构的吸热体加热; 空气被强制通过吸热器,与多孔 结构对流换热后被加热至高温。 用于容积式吸热器的多孔材料主 要有蜂窝陶瓷,发泡陶瓷,金属丝 编织的多层密网等。良好的容积 式吸热器应具有多孔性,可使太



图4 太阳能空气预热系统[1]



图5 太阳能燃料重整发电系统[]

统示范项目,也采用了水/蒸汽方 3994-2016 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

阳辐射深入多孔结构内部,产生 所谓的容积效应(volumetric effect),即多孔结构无辐射侧的温 度低于吸热介质出口温度。此 外,多孔材料的耐热性能非常关 键,要能承受高能流密度太阳辐 射和极高的温度。

典型的金属密网吸热器是西 班牙 CIEMET 公司的 TSA 吸热 器,其吸热器功率为 2.7 MW, 直 径 3.4 m, 所吸热量的 90% 集中 在直径为2.8 m 的圆内,正常工 作时出口空气温度 680 ℃,进口 空气温度 110 ℃,回流空气比可 达49%。在额定工作温度下可 长期运行。研究表明,由于使用 了金属作为吸热体,金属密网吸 热器的工作温度受到限制,最高 温度不超过800 <sup>℃[12]</sup>。

陶瓷材料具有更高的耐热性 能。因此近年来陶瓷材料吸热体 成为容积式空气吸热器研究的重 点。大量测试证明,容积式吸热 器可产生1000 ℃以上的高温空 气,平均热流密度达 400 kW/m<sup>2</sup>, 峰值流密度达1 000 kW/ m<sup>2[12~13]</sup>。陶瓷材料吸热体的另 一个优点是易于成型加工,实现 吸热单元的模块化。模块化的吸 热单元可以很容易地组合成各种 所需吸热器。1996年,由德国的 DLR、西班牙的 CIEMAT 等联合 实施的 REFOS 计划,在西班牙的 PSA 太阳能试验基地测试了由 3 个模块组成的吸热器。每个 RE-FOS 吸热器模块的设计工作压力 为1.5 MPa,出口空气温度 800 ℃,单个模块的吸热功率为 350 kW。测试研究表明, REFOS 吸热 器模块的效率可达 80 % 14~15]。

以空气为传热介质的太阳能 热发电系统具有显著的优点,但 大规模试验研究(3 MW 以上)至 今未见实施。其主要原因是空气

的热容低,系统结构大,技术风险 相应增大。原计划采用空气系统 的PS10 就是因为担心技术风险 而改用了现在的水/蒸汽系统。

#### 槽式太阳能热发电 2



槽式聚光集热系统 图 6

槽式太阳能热发电系统的聚 光反射镜从几何上看是将抛物线 平移而形成的槽式抛物面,它将 太阳光聚焦在一条线上(如图 6 所示)。在这条焦线上安装有管 状集热器 以吸收聚焦后的太阳 辐射能。因此槽式聚焦方式亦常 称为线聚焦。槽式抛物面一般依 其焦线按正南北方向摆放,因此 其定日跟踪只需一维跟踪。槽式 的聚光比为 10~100 之间, 一般 在 50 左右,温度可达 400 ℃左 右。由于槽式的聚光比小、为维 持高温时的运行效率,必须使用 真空管作为吸热器件。高温真空

管的制造技术 要求高,难度 大。目前,只有 德国 SCHOTT 等少数几家公 司生产的真空 管可基本满足 槽式聚光集热 的要求。 与塔式太 阳能热发电系

阳能热发电系统除聚光和集热装 置有所不同外,两者在系统构成 和工作原理等方面,基本上都是 一样的,都是通过汽轮机将热能 转化为电能。由于槽式系统结构 简单,温度和压力都不高,技术风 险较低 因此较早实现了商业化 的大规模应用。最著名的商业化 槽式电站位于美国南加州 Mojave 沙漠地区的 SEGS (Solar Electric Generating Systems)系列电站。

2.1 商业化的 SEGS 系列电站

1983年,美国的 Luz 公司与 南爱迪生电力公司签署了长达 30年的购电协议,之后两年,Luz 公司先后投产了 13.8 MW 的 SEGS I 和 30 MW 的 SEGS II, 并成 功上网卖电。至 1991 年, Luz 公 司共建成了9座槽式电站,电站 规模由 SEGS I 的 13.8 MW 发展 到 SEGS IX 的 80 MW, 系列电站 总装机容量达 353.8 MW。由于 技术的不断成熟及规模效应,建 站成本也由最初的4000美元/ kW 降低到 3 000 美元/kW<sup>[16~17]</sup>。

图 7 为 SEGS I 电站的系统 示意图。SEGS I 系统有 82 960  $m^2$ 的抛物槽集热开口面积,利用 聚集的太阳能来加热一种碳氢基 导热油,加热后的导热流体流经



?1994-2016 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

一个换热器,产生 3.53 MPa, 307 <sup>℃</sup>的蒸汽,进入过热器升温。过 热器由天然气加热,将蒸汽温度 加热到 415 <sup>℃</sup>后进入常规汽轮机 中膨胀做功。系统中有 2 个 3 220 m<sup>3</sup>的热、冷导热油蓄热罐, 可使系统在满负荷下运行约 3 h。

在总结 SEGS I 电站建设经 验的基础上, SEGS II 在设计上作 了两点改进, 一是在系统中增加 了一个天然气补燃锅炉, 与太阳 能集热系统并联布置。汽轮机所 需要的蒸汽既可以由太阳能集热 场提供, 也可以由天然气补燃锅 炉供应, 形成混合动力系统, 实现 全天候运行; 二是在太阳能集热 器, 使得系统在单纯太阳能过热 器, 使得系统在单纯太阳能利用 模式下仅仅依靠太阳能就可以单 独运行。SEGS II 的设计理念在 后面的7 个电站均得以继承和应 用。

真空集热管方面,运用于 SECS I 的 IS-1 集热管出口温度 为 307 ℃, SEGS III 至 SEGS V 的 IS-2 集热管出口温度为 349 ℃。而在之后的电站中,由于采 用了陶瓷选择性膜,集热管出口 温度可达 391 <sup>℃</sup>。不过,这些集 热管在实际运行中都出现了真空 度降低,吸收管表面的选择性涂 层性能下降的问题,导致集热管 性能下降<sup>4]</sup>。

SEGS 系列电站虽然取得了 成功,但在技术上仍存在不少缺 点。由于采用导热油作为传热介 质(HTF: Heat Transfer Medium), 虽然降低了传热系统的压力,减 少了技术风险,但也增加了系统 的成本;系统的工作温度也受导 热油工作温度的限制很难超过 400 ℃;此外,导热油与水/蒸汽 的换热过程增加了系统的热损, 降低了系统效率<sup>[17]</sup>。

#### 2.2 直接产生蒸汽槽式系统

采用直接产生蒸汽(简称 DSG: Direct Steam Generating)的槽 式系统可有效地克服因导热油引 起的各种技术问题。但该技术也 存在很大的技术难点: 两相流问 题。由于直接产生蒸汽, 位于抛 物槽焦线上的集热管内的两相流 动很难控制。水和蒸汽具有不同 的换热特性, 在两相流区域集热

管中的温度 不均匀,同一 根管子上会 供给泵 汽轮机 (a) 太阳能集热器(一次通过模式) 出现较大的 温度梯度。 针对两 <sub>汽轮机</sub>相流问题,直 供给泵 接产生蒸汽 (b)太阳能集热器(注入模式) 的槽式集热 系统一般有3 汽轮机 个基本加热 供给泵 模式[18~19]: 循环泵 气液分离器 一次通过模 式,如图 8(a) (c)太阳能集热器(循环模式) 所示:注入模

图 8 DSG 技术的 3 种基本模式<sup>[19]</sup>

式,如图 8(c)所示。3 种模式各 有优缺点。一次通过模式结构最 简单,但两相流较难控制;注入模 式需增加额外的管道阀门及控制 系统;循环模式增加了一个气液 分离器,系统的控制及稳定性较 容易实现,但成本最高。

1996年,在欧盟的支助下,德 国和西班牙合作开展了 DISS (Direct Solar Steam)计划。该计划的 目标是证明抛物槽太阳能集热器 直接产生蒸汽的技术可行性,开 发一种适用于商业化应用的槽式 DSG 太阳能热发电系统。该计划 在西班牙的 PSA 太阳能研究基地 进行了系统试验。DISS 试验工程 安装了总长 550 m 的抛物槽反射 镜,总反射面积 3 000 m<sup>2</sup>。

DISS 项目虽然证明了直接 产生蒸汽技术的可行性,但离其 550 ℃、1 MPa 的技术目标还有一 定距离。相应的高温高压系统部 件仍有待进一步开发研究。

#### 3 碟式太阳能热发电



图 9 中科院电工所研制的 碟式太阳能热发电装置

碟式太阳能热发电系统一般 由旋转抛物面反射镜、吸热器、跟 踪装置以及热功转换装置等组 成,如图9所示。碟式反射镜可以 是一整块抛物面,也可由聚焦于 同一点的多块反射镜组成。因此 碟式聚焦方式亦常称为点聚焦,

?1994-2016 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.ne

式,如图8(b)

所示:循环模

其聚焦比可高达 500 ~1 000 之 间, 焦点处可产生 1 000 ℃以上 的温度。整个碟式发电系统安装 于一个双轴跟踪支撑装置上, 实 现定日跟踪, 连续发电。碟式系 统的吸热器一般为腔式, 与斯特 林发电机相连, 构成一个紧凑的 吸热、做功、发电装置。整个装置 安装于抛物面的焦点位置, 吸热 器的开口对准焦点。

° 226 °

由于聚焦比大,工作温度高, 碟式系统的发电效率高达 30%, 高于塔式和槽式。但是,这类系 统的单元容量较小,一般为 30~ 50 kW。比较适用于分布式能源 系统,也可以将多个单元系统组 成一簇,集中向电网供电。目前, 碟式系统正处于商业化进程中, 相关示范研究项目主要有美国的 SAIC 公司和 SIM 公司联合开发 的 SunDish 系统和 欧洲 的 EuroDish 计划。

4 其它太阳能热发电系统

4.1 向下反射式太阳能热发电 系统

近年来,一种新的太阳能热 发电系统设计理念得到了广泛的 关注,即所谓向下反射式系 统<sup>[20]</sup>。如图 10 所示。这种系统 也有一个塔,但塔顶只有一个中 央反射镜(Central Mirror),吸热器 设置在地面。位于地面的反射镜 场(Heliostat Field)将太阳辐射聚 焦到中央反射镜,中央反射镜再 将其向下反射到吸热器。

这种系统采用了一种带复合 抛物面聚光镜(简称 CPC: Compound Parabolic Concentrator)的熔 盐吸热器,如图 11 所示。从中央 反射镜反射来的聚焦太阳辐射进 入 CPC 后被二次聚焦,再进入腔 式吸热器。由于经过两次聚焦, 辐射热流密度大大提 高,整个吸热器可制作 得更紧凑。

从设计上来说, 向下反射式太阳能热 CPC -发电系统既保留了塔 式系统聚焦比高、规 <sup>熔盐比</sup> 模大的优点,又较好 地解决了塔顶吸热器 热损大,安装维护成 本高等问题,是一个 很有发展前景的设计 方案。但中央反射 图 11

镜、复合抛物面聚光



图 10 向下反射式太阳能 聚集系统方案<sup>[20]</sup>

镜以及腔式熔盐吸热器等部件的 相关技术和材料均有待进一步研 究和开发。

4.2 太阳能热气流发电

太阳能热气流发电也称为太 阳烟囱发电。其工作原理是利用 太阳能将集热器内的空气加热, 热空气由于烟囱作用在烟囱内上 升,推动风机做功发电。这种发 电系统的集热器是由透明材料建 造的大棚,棚顶的中央与烟囱相 连,棚的四周开放。在太阳的辐 照下,棚内的空气被加热上升,推 动位于烟囱的风机做功;同时,环 境空气被源源不断的吸入棚内, 维持系统的循环。整个吸热器实 际上就是一个温室,其室内外温 差可达 35 ℃,在烟囱内相成的上 升气流速度可达 15 m/s<sup>[21~22]</sup>。

太阳能热气流发电站具有技 术简单、材料便宜、易于建造和无 污染等优点,且吸热器下面的土



带复合抛物面聚光镜的熔盐吸热器<sup>[20]</sup>

地具有很好的蓄热性能,无需额 外的蓄热系统。但该技术也存在 不少缺点:发电效率低,一般不超 过1%;占地面积大,使用材料 多;大容量电站需要特别高的烟 囱,一个 30 MW 电站需建造 750 m 高的烟囱。

太阳能热气流发电系统仍处 于研发试验阶段。图 12 为西班 牙与德国合作建设的 50 kW 太阳 能热气流发电试验电站。该电站 位于西班牙的 Manzanares, 烟囱 高度为 195 m, 烟囱直径 10 m, 集 热棚直径 240 m, 边缘处棚高 2 m, 中间棚高 8 m。该电站 1982 年投入运行, 1989 年关闭, 可靠 率超过 95 <sup>(21~23)</sup>。



图 12 西班牙太阳能热气流 发电试验电站

4.3 太阳能池热发电

1999年20 78 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net

太阳能池是一个盐水池,由 3 层不同浓度的盐水构成。上层 是很薄的低浓度盐水或清水,称 为上对流层,起透光和保温作用, 同时可减少外界对底部盐水层的 扰动;下层是饱和盐水,称为下对 流层,是太阳能池的吸热、蓄热 层,其最高温度可超过100 °C;两 者之间是非对流层,其浓度自上 而下逐渐增加,起到防止上下层 池水对流的作用。池的底部一般 铺有衬垫及保温层,以防止池水 泄漏,减少热损。

太阳能池热发电系统就是以 太阳能池底的高温盐水为热源, 通过热交换器来加热工质,驱动 热机做功发电。在这一系统中, 太阳能池是其核心装置。太阳能 池结构简单、操作方便,非常适宜 在盐湖资源丰富的地区应用,是 一种很有发展前景的太阳能热发 电模式。

此外,太阳能池在采暖、海水 淡化、制盐及农业生产用热等方 面也有非常广泛的应用。

5 太阳能热发电技术的商 业化

从技术层面来看,当前太阳 能热发电技术研究的重点是进一 步降低成本,提高系统效率和可 靠性,进一步开展较大规模的系 统示范,为大规模推广应用提供 技术支撑。

从政策层面来看,政府进一步加大对可再生能源开发的支助和扶持极为重要。目前,世界各国都在制定自己的可再生能源利用支助法案。例如,西班牙于2007年颁布了新的特殊领域电力生产法案 RD661/2007,代替原RD436/2004法案。这一法案规定,对太阳能热发电(含化石能源发电,辅助运行系统,但化石能源发电,

量占电站年发电量总额的比例不 超过 12%)的政府补助标准为 26.937 5 欧分/(kWh)<sup>[23]</sup>。PS10 电站正是在这一法案的支持下顺 利实现了商业发电。

#### 6 结 论

塔式太阳能热发电系统聚光 比高,易干实现较高的工作温度, 系统容量大、效率高。塔式熔盐 系统易于实现蓄热,经济性好,最 适应于太阳能独立发电。但熔盐 熔点高,系统需要夜间保温,电站 寄生电耗高。此外,高温熔盐具 有腐蚀性,易挥发,系统技术难度 较大。相关部件如熔盐吸热器、 高温熔盐泵、阀等仍有待进一步 研究。塔式水/蒸汽系统的吸热 器实际上就是一个太阳能锅炉, 技术难度相对较小,可靠性高。 但系统蓄热性能较差,高温高压 下的系统安全性仍有待提高,已 实现商业化运行的 PS10 电站为 确保系统安全,选择了 250 ℃,4 MPa 较为保守的参数。由于蒸汽 的热容低 为避免吸热器中蒸汽 过热器的失效,系统对反射镜场 的控制精度要求更高。塔式空气 系统环保性能最好,结构简单,可 靠性高。但系统容量低、蓄热性 能较差,难于实现独立的太阳能 发电系统。大功率空气吸热器在 技术上仍存在较大难度。塔式空 气系统的主要应用模式是与化石 能源系统结合,构成混合系统,可 极大的提高太阳能的利用效率。

槽式太阳能热发电系统结构 简单,技术较为成熟,可实现较大 规模的热发电系统。但聚光比 小,系统工作温度较低。其核心 部件真空集热管在运行中易出现 真空度降低,吸收管表面选择性 涂厚性能下降等问题 日前 研 发可靠、耐久、高效的真空吸热管 是推广槽式发电技术的关键。

碟式太阳能热发电系统聚光 比大,工作温度高,系统效率高; 结构紧凑,安装方便,非常适用于 分布式能源系统,具有很好的应 用前景。但其核心部件斯特林发 动机技术难度较大,在我国仍处 于研发阶段。

太阳能热气流发电,太阳能 池热发电及向下反射式太阳能热 发电等在技术上各有优势,均处 于试验研究阶段。

我国是较早开展太阳能热利 用研究及应用的国家,在太阳能 热发电、太阳能热水、太阳能建 筑、太阳能制冷与空调以及太阳 能海水淡化等领域,都已有较深 入的研究和广泛的应用。相信在 政府的引导和支持下,我国的太 阳能热发电技术与应用一定会取 得快速的发展。

#### 参考文献:

- MANUEL ROMERO, REINER BUCK, JAMES E PACHECO. An update on solar central receiver systems, projects and technologies[J]. ASME J Sol Energy Eng, 2002, 124:98-108.
- [2] JAMES E PACHECO. Final test and evaluation results from the solar two project
   [R]. SAND2002-0120 Livermore, CA: Sandia National Laboratories, 2002.
- [3] KOLB G RECORY. Solar power tower
   [R]. SAND: 9998 915, Livemore, CA: Sandi a National Laboratories, 1999.
- [4] JOACHIM BENEMANN. Status report on solar trough power plants— experience, prospects and recommendations to overcome market barriers of parabolic trough collector power plant technology [M]. Germany: Pilkington Solar International Gmbh, 1996.
- [5] YANG MINLIN, YANG XIAOXI, DING JING et al. Performance comparisons of solar central receivers and working fluids for solar power tower systems (CD – DOM) // Page is a first 2 k k in

辅助运行系统,但化石能源发电。涂层性能下降等问题,目前,研 ROM)//Proceedings of the 3rd International Public Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.nef

tional Green Energy Conference [C]. Vasteras Sweden: Swedish Energy Agency, 2007: 362-369.

- [6] KOLB G REGO RY J, A IPERT DANIEL J, IOPEZ CHA RLES W. Lopez. Insights from the operation of solar one and their implications for future central receiver plants[ J]. Solar Energy, 1991, 47(1): 39 - 47.
- [7] BAKER A F, FAASL S E RADOSEVICH L G.U.S. — Spain evaluation of the solar one and CESA—1 receiver and storage systems[ R]. SAND88— 8262 UC— 235, Livermore, CA: Sandia National Laboratories, 1988.
- [8] OSUNA R, FERNANDEZ V, ROMERO M, et al. 2000PS10: A 10 MW solar tower power plant for southem spain // Proc 10th Solar Paces Int[ C] . Symposium ' Solar Thermal 2000', Sydney, Australia; 2000. 13-18
- [9] MICHAEL GEYER, RICHTER C, ROMERO M, et al. Solar power and chemical energy systems[ R] . Solar Paces Annual Report 2003. Köln Germany: The International Energy Agency, 2003.
- [10] OSUNA R FERNANDEZ V, ROMERO-S. PS10; A 11. 0 MWe Solar tower power plant with saturated steam receiver (CD - ROM) //12th Solar Paces International Symposium[C]. Oaxaca Mexico, 2004.
- [11] WANG ZHIFENG, YAO ZHIHAO, DONG JUN, et al. The design of a 1 MW solar

thermal tower plant in beijing china //Proceedings of ISES Solar World Congress 2007[C].Beijing Solar Energy and Human Settlement, 2007. 1729–1732.

- [12] HOFFSCHIMDT B, FERNANDE V, KON-STANDOPOULOS A G. Development of ceramic volumetric receiver technology // Proc of 5th Cologne Solar Symp, Forschungsbericht, DLR—Cologne [C]. Germany: 2001;51—61.
- [13] BECKER M, CORDES S, BOHMER M. The development of open volumetric receivers // Proc of 6th Int. Symp on Solar Thermal Concentrating Tech. CIEMAT, ed Madrid[C]. Spain, 1992, II: 945-952.
- [14] Plataforma Solar de Almeé a(PSA). A dependency of the centro de Investigaciones Energéticas medio ambientalesy Tecnológicas (CIEMAT)[R]. Plataforma Solar de Almeé a(PSA)Annul report 2004.
- [15] BUCK R. LUPFERT E, TELLEZ F. Receiver for solar—hybrid gas turbine and CC Systems REFOS // Proc 10th Solar Paces Int. Symp Solar Thermal 2000 [C]. Sydney, Australia: 2000; 95—100.
- [16] HEINMUT K, RAINER K, JOACHIM N, et al. Solar thermal power plants for solar countries — technology, Economics and market potential [J]. Applied Energy, 1995, 52: 165—183.
- [ 17] GREGORY J KOLB. Evaluation of power production from the solar electric gener-

ating systems at kramer junction; 1988 to 1993[R]. SAND 94 — 2909C, Albuquerque New Mexico; Sandia National Laboratories, 1994.

- [18] EDUARDO ZARZAL, LORETO VAIEN-ZUELA, JAVIER LEÓN, et al. The DISS Project: direct steam generation in parabolic trough systems, operation and maintenance experience[J]. Journal of Solar Energy Engineering, 2002, 124: 126-133.
- [19] EDUA RDO ZA RZA, M ESTHER RO-JAS, IOU RDES GONZÁLEZ, et al. IN-DITEP: the first pre – commercial DSG solar power plant [J]. Solar Energy, 2006 80(10); 1270–1276.
- [20] HIROSHI HASUIKE. Study on design of molten salt solar receivers for beam down solar concentrator[J]. Solar Energy, 2006, 80(10): 1255-1262.
- [21] HAAF W, FRIEDRICH K, MAYR G, et al. Solar chimneys, part I: principle and construction of the pilot plant in Manzanares [J]. International Journal of Solar Energy, 1983, 2(1); 3-20.
- [22] HAAF W. Solar chimneys, part II; preliminary test results from the Manzanares pilot plant[J]. International Journal of Solar Energy, 1984, 3(2); 141–161.
- [23] Royal Decree of Spain; Regulating the Production of Electricity in the Special Regime [R]. Royal Decree 661, 2007.

(编辑 何静芳)

#### 联合循环电站

## 1200 MW 联合循环电站投入运行

据《Diesel & Gas Turbine Worldwide》2007年12月号报道,由华能电力国际公司和上海 Shenery 集团共同拥有的1200 MW 联合循环电站已于2006年7月30日正式投入商业运行。

该联合循环由三 个400 MW F 级单轴动力单元组成,输出功率为 1200 MW,净效率高达 58%。每 个动力 单元基于 一台烧天然气的 260 MW Siemens SGT5—4000F 燃气轮机。第一台机组完全由 Siemens 制造和装配, 然后发运到中国。第二台机组部分由上海电力集团在中国装配。第三台机组完全由上海电力集团利用 全部 由 Siemens 供应的部件进行装配。

每台 燃气轮机驱动 一台由 Siemens 设计并由上海电力集团在中国制造的氢冷和水冷发电机。140 MW 汽轮机也是由 Siemens 设计并由上海电力集团制造。该汽轮机连接到发电机的另一侧,以便形成以 3 000 r/min 旋转的单轴动力单元。

燃气轮机排气被引到一台卧式三压再热式余热锅炉。该锅炉由Alston设计并由上海锅炉厂生产。该联合循环电站被设计成供上海 220 kV 电网用的调峰机组。估计它每年将运行 3 500 h。

?1994-2016 China Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://**点**枝肌enktrikt

太阳能热发电技术与系统= Solar Energy—based Thermal Power Generation Technologies and their Systems [刊,汉]/YANG Min—lin (Education Ministry Key Laboratory on Intensified Heat Transfer and Process Energy Conservation, South China University of Technology, Guangzhou, China, Post Code: 510640), YANG Xiao—xi (Dongguan University of Technology, Dongguan, China, Post Code: 523808), LIN Ru—mou (Institute of Engineering Thermophysics under the Chinese Academy of Sciences, Beijing, China, Post Code: 100080), YUAN Jian—li (North China Electric Power Science Research Institute Co. Ltd., Beijing, China, Post Code: 100045)//Journal of Engineering for Thermal Energy & Power. — 2008, 23 (3).—221~228

The research on large—scale solar energy—based themal power generation technologies in China is still in its infancy but in foreign countries it has been going on for many years. The authors have described the technologies in question and their systems, summarizing the research achievements of some Chinese and foreign academics and comparing their advantages and disadvantages. The tower and trough type technologies are most suitable for large—scale solar energy thermal systems. Due to its relatively small power output, the dish type is applicable for distributed energy source systems. Other systems are still in their experimental and research stage. Among the above, the integrated technology of the tower type and the vacuum heat absorption tube technology of the trough type will be the focus for future research. **Key words:** solar energy, solar energy thermal power generation, solar energy thermal collector

离心压气机凹槽导流片式机匣处理失速控制研究=A Study of the Stall Control Involved in the Casing Treatment of a Centrifugal Compressor with Recessed Guide Vanes=[刊, 汉]/GAO Peng, CHU Wu-li, WU Yan-hui (College of Power and Energy Source, Northwestern Polytechnical University, Xi' an, China, Post Code: 710072)// Journal of Engineering for Themal Energy & Power. - 2008, 23(3). - 229 ~ 234

The authors have conducted an accurate time — variant three — dimensional numerical simulation with respect to a new type casing treatment structure that can remarkably improve the stability margin of the original compressor. A detailed comparison and analysis was performed of the flow fields in the blade tip region of a centrifugal compressor with a solid— wall casing structure and recessed guide vane type casing treatment structure. The meridian speed distribution inside the blade passages in the radial direction is also analyzed, thus revealing the diffusion stabilization mechanism of the casing treatment structure with recessed guide vanes. An analysis of the calculation results of casing treatment with recessed guide vanes of different parameters shows that the increase in the axial overlapping amount is favorable for improving the stability margin of the compressor but unfavorable for enhancing its efficiency. The decrease of the groove depth will somehow improve the stability margin of the compressor. The total pressure ratios at both the peak and the stall point, however, will be somewhat reduced. **Key words**: centrifugal compressor, recessed guide vane type of compressor casing, axial overlapping amount

燃烧室预混段燃烧/空气混合规律的数值研究= A Numerical Study of the Fuel/air Mixing Law Specific to the Premixing Section of a Gas Turbine Combustor[刊,汉]/LI Yu-hong, SUN Bao-cheng, QI Hai-ying(Department of Thermal Energy and Engineering, Education Ministry Key Laboratory on Thermal Sciences and Thermal Energy Power Engineering, Tsinghua University, Beijing, China, Post Code: 100084)//Journal of Engineering for Thermal Energy & Power. - 2008, 23(3).-235~239

The uniform mixing of fuel and air plays a decisive role in the technology of dilute—state homogeneous—phase premixed combustion. By adopting a numerical simulation method, studied was the fuel and air mixing process under various operating conditions in a premixed section with a cylindrical jet flow. The research results show that the increase of the premixed section length, decrease of the fuel nozzle diameter as well as the reduction of gas average speed and the enhancement of gas turbulence can all improve the mixing ability of the premixing section. The unified quantitative relations of all the main parameters were obtained by a study and used to forecast the fuel and air mixing state under other conditions through extrapolation. The research results are of major reference value for the understanding of the mechanism governing the premixing process and the design of a gas turbine combustor. **Key words**: gas turbine, combustor, mixing non— uniformity, numerical simulation Academic Journal Electronic Publishing House. All rights reserved. http://www.cnki.net