



图 1 优化参数后的混炼工艺曲线

机炼胶过程胶料对能量的吸收。

(1) 对于较软胶种的配方, 宜一次加入配合剂, 使投料后建立较高的剪切应力, 利于快速分散混入。

(2) 充分利用三区温控装置, 根据不同生胶配方设置合适的各区水温控制, 使混炼室、转子和卸料门进行温水强制循环热交换, 可使胶料与混炼室壁的摩擦力保持剪切速率, 胶料不滑移且与转子和卸料门表面不粘附。

(3) 密炼机要有足够大的强制循环水流量和循环水流道系统面积, 才能保证足够的热交换能力, 以带走足够多的热量, 缓和炼胶温升速率, 持续较高的剪切应力进行分散分布, 实现炼胶能量吸收率的提高。

(4) 用较高的压砣压力炼胶。根据配方优化压力参数。

(5) 选配无级调速电机系统, 还要研究炼胶周期内变速控制工艺, 在一个炼胶周期内, 根据不同阶段的胶料温升、剪切应力、粘度的变化, 调节转

## 2011 年我国再生胶产量有望突破 300 万 t

中图分类号:TQ335 文献标志码:D

据中国橡胶工业协会废橡胶综合利用分会 46 家会员单位统计资料分析, 2011 年上半年, 我国再生胶和胶粉总产量同比增长了 12.85%, 销售量同比增长了 13.57%。据此推测, 2011 年我国再生胶产量有望在 2010 年 270 万 t 的基础上增长 10% 以上, 突破 300 万 t。

我国是世界橡胶制品生产大国, 但同时橡胶资源匮乏, 77% 的 NR 和 48% 的 SR 依赖进口。NR 和 SR 等原材料价格的暴涨, 催生了橡胶制品企业研究人员对再生胶应用的研究, 推动和扩大对再生胶使用的选力度, 为再生胶产量的增加

子转速使剪切速率改变, 使流变特性趋于平衡, 优化生产工艺, 以获得最好的炼胶能量吸收效果。

(6) 做好密炼机维护, 特别是水循环温控系统, 须确保进入混炼室和转子的水质无垢密闭循环, 并以设计循环流量的进出口温差 2.5~3 ℃ 为维护目标; 还需控制好磨损量, 当转子与混炼室壁的间隙不小于 4.5 mm 时, 必须进行大修。

(7) 对于大规模炼胶生产企业, 应对同一类型密炼机有条件地进行转子个性化选配, 可考虑建立剪切分散型、分布剪切型生产线, 以适应各类配方混炼工艺。对于中小规模企业, 应首选分布剪切型转子的密炼机, 以较好地满足工艺要求。对于以白炭黑为主的炼胶生产, 由于以控制温升为主, 应选配分布剪切型转子(最好选用 Intermix 密炼机), 结合可变控制技术, 应用世界先进的化学反应型炼胶控制法。

## 4 结语

炼胶过程应追求胶料高能量吸收。使用当今可提供的密炼机新技术, 可满足橡胶轮胎制品各种配方胶料的工艺要求。通过控制炼胶曲线, 可实现节能优质高效炼胶, 提高炼胶过程胶料对能量的吸收。

## 参考文献:

- [1] 唐国俊, 李健瑛. 橡胶机械设计 [M]. 北京: 化学工业出版社, 1981, 8-37.

收稿日期: 2011-05-27

带来了新的契机。我国也是轮胎消费大国, 每年产生的大量废旧轮胎需要环保加资源净化处理。2010 年我国汽车保有量约为 2 亿辆, 产生的废旧汽车轮胎数量为 2.56 亿条, 质量达 940 万 t(其中废旧橡胶含量在 600 万 t), 还不包括每年产生的大量胶管、胶带、摩托车轮胎、电动车轮胎、自行车轮胎和胶鞋等废旧橡胶制品。预计每年产生的废旧橡胶达 1 200 万~1 500 万 t, 大量的再生胶生产材料的产生为再生胶行业的发展奠定了原料基础。若 2.56 亿条废旧汽车轮胎全部回收利用, 就相当于我国 5 年多的 NR 产量。

(中国橡胶工业协会 废橡胶综合利用分会)

曹庆鑫)